# Оглавление

| Введ  | ение  | 3  |
|-------|---|----|
| Задан | ние на проектирование   | 6  |
| 1. k  | КОНСТРУКТОРСКАЯ ЧАСТЬ   | 7  |
| 1.1   | . Выбор твердого ракетного топлива  | 8  |
| 1.2   | . Выбор формы заряда  | 10 |
| 1.3   | . Расчет внутрибаллистических характеристик РДТТ                            | 14 |
| 1.4   | . Проектирование и расчет воспламенительного устройства                     | 17 |
| 1.5   | J 1   |    |
| xap   | рактеристик РДТТ  | 23 |
| 1.6   | . Расчет и проектирование корпуса РДТТ                                      | 28 |
| 1.7   | . Расчет и проектирование соплового блока                                   | 39 |
| 1.8   | . Оценка потерь удельного импульса  | 48 |
| 1.9   | . Прочностные расчеты   | 49 |
| 2. I  | ИССЛЕДОВАТЕЛЬСКАЯ ЧАСТЬ   | 58 |
| 2.1   | . Профилирование сверхзвукового ВЗУ на заданное полётное число Маха (М=2,5) | 59 |
| 2.2   | . Численное исследование течения по тракту ВЗУ                              | 76 |
| 2.3   | . Выбор твердого топлива газогенератора ПВРД                                | 81 |
| 2.4   | Выбор оптимальной величины коэффициента избытка воздуха                     | 82 |
| 2.5   | . Выбор площади входа ВЗУ   | 87 |
| 2.6   | . Определение основных параметров РПД                                       | 88 |
| 2.7   | . Расчет газогенератора   | 88 |
| 3. Т  | ГЕХНОЛОГИЧЕСКАЯ ЧАСТЬ   | 91 |
| Вве   | едение  | 92 |
| 3.1   | . Материал детали   | 92 |
| 3.2   | . Анализ технологичности конструкции детали                                 | 93 |

|    | 3.3.  | Выбор вида и метода получения заготовки                                    | . 94 |
|----|-------|--|------|
|    | 3.4.  | Разработка операционного технологического процесса                         | . 96 |
|    | 3.5.  | Расчет режимов резания   | 100  |
|    | 3.6.  | Приспособление для обработки на станке ИР-500ПМФ4                          | 103  |
|    | Заклю | очение   | 104  |
|    | Прил  | ожения   | 104  |
| 4. | ПР    | ОМЫШЛЕННАЯ ЭКОЛОГИЯ И БЕЗОПАСНОСТЬ   | 109  |
|    | Введе | ение   | 110  |
|    | 4.1.  | Анализ опасных и вредных факторов  | 111  |
|    | 4.2.  | Расчет тротилового эквивалента при взрыве баллона и разработка мероприятий | по   |
|    | преду | преждению аварий   | 114  |
|    | 4.3.  | Оценка вредных выбросов при огневых стендовых испытаниях двигателей и      |      |
|    | влиян | ние на окружающую среду  | 118  |
| 5. | OP    | ГАНИЗАЦИОННО-ЭКОНОМИЧЕСКАЯ ЧАСТЬ   | 125  |
|    | Введе | ение   | 126  |
|    | 5.1.  | Метод сетевого планирования и управления                                   | 126  |
|    | 5.2.  | Расчет сметы затрат на проектирование, изготовление и испытание            | 135  |
|    | Заклк | очение   | 146  |
| 3a | ключ  | ение   | 147  |
| Cı | тисок | литературы   | 148  |
| Пј | жопис | сения  | 150  |
|    | Прил  | ожение 1   | 150  |
|    | Прил  | ожение 2   | 155  |
|    | Прип  | ожение 3   | 156  |

# Введение

Авиационная ракета класса «воздух – поверхность» – боевая ракета, применяемая с летательного аппарата для поражения наземных и морских целей. Является составной частью авиационного вооружения.

Авиационные ракеты класса «воздух – поверхность» подразделяются на стратегические, оперативно-тактические и тактические.

Ракета состоит из корпуса, ракетного двигателя и боевой части ракеты (БЧ). Управляемые авиационные ракеты, кроме того, имеют систему управления ракетой с исполнительными органами управления и несущие поверхности (крыло) для создания аэродинамической подъёмной силы при полёте. В связи с высокой вероятностью попадания в цель (не менее 0,5) на любой дальности пуска управляемые авиационные ракеты относят к высокоточному оружию.

Стратегические и оперативно-тактические авиационные ракеты применяются стратегическими бомбардировщиками для поражения целей соответственно в глубоком тылу противника и в оперативной глубине (при необходимости поражения важных целей – и в тактической зоне). Оснащаются ядерной БЧ (может быть вариант с обычной БЧ) и автономной или комбинированной системой управления (например, инерциальной системой управления с коррекцией по рельефу местности и самонаведением на конечном участке траектории).

Высокая точность наведения на цель позволяет авиационной ракете и с обычной БЧ эффективно поражать цели противника на больших дальностях.

Стратегические авиационные ракеты имеют массу от одной до нескольких тонн, дальность пуска до 3 тыс. км и более, оперативно-тактические – массу от нескольких сотен килограммов до 1–2т, дальность пуска до нескольких сотен километров.

Тактические авиационные ракеты применяются самолётами тактической авиации и вертолётами для поражения целей в тактической глубине; оснащаются, как правило, обычной БЧ (осколочно-фугасной, кумулятивной, кассетной и др.); имеют массу от нескольких десятков до нескольких сотен килограммов, дальность пуска до 100 км. Управляемые тактические авиационные ракеты могут иметь радиокомандную систему управления (российские авиационные ракеты X-23, французские авиационные ракеты AS-30), тепловизионное, телевизионное или лазерное самонаведение (различные модификации российской авиационной X-25M американской авиационной «Мейверик»), ракеты ракеты пассивное радиолокационное самонаведение (российская авиационная ракета Х-31П, американская авиационная ракета AGM-88A «Харм» – противорадиолокационная авиационная ракета) и другие. В качестве управляемых авиационных ракет широко применяются по своему

назначению ракеты противотанковых ракетных комплексов сухопутных войск и противокорабельных ракетных комплексов ВМФ (ВМС).

К числу основных направлений развития тактического ракетного вооружения в относится совершенствование двигательных установок. возможности радикального совершенствования ракетного вооружения за счет модернизации широко применяемых ракетных двигателей на твердом топливе (РДТТ), которые практически достигли предела своего совершенствования, привлекает особое внимание к двигательным энергетические возможности которых могут быть установкам, улучшены за счет использования атмосферного воздуха. В последние годы в нашей стране и за рубежом возрос интерес к двигательным установкам (ДУ) на основе прямоточных воздушно-реактивных двигателей (ПВРД), а также к комбинированным двигательным установкам (КДУ) на основе ракетно-прямоточных двигателей (РПД) на твердых и пастообразных топливах для ракет с внутриатмосферной зоной эксплуатации. В этих двигателях благодаря интеграции могут быть наилучшим образом реализованы преимущества ракетных двигателей в стартово-разгонной ступени и высокие экономические показатели РПД в маршевой ступени.

При сравнительной простоте РПД имеют высокие значения удельного импульса в широком диапазоне высот и скоростей полета, что позволяет при обеспечении высоких скоростей иметь, при определенных условиях полета, в 1,5–2 раза большую дальность полета по сравнению с использованием РДТТ.

В отличие от РДТТ РПД имеет камеру сгорания, в которую из воздухозаборного устройства (ВЗУ) поступает воздух, а из газогенератора (ГГ) с твердым (ТТ) или пастообразным (ПТ) топливом – высокоскоростные потоки продуктов первичного сгорания. Создавая определенный эжекционный эффект в камере сгорания, продукты первичного сгорания дожигаются в воздухе. РПД является комбинированным двигателем, в котором реализован рабочий процесс, как в газогенераторе, так и в камере сгорания. При этом газогенератор представляет собой автономный ракетный двигатель, в котором сопловые отверстия играют роль распределительного устройства для продуктов первичного сгорания.

К числу достоинств РПД относится тот факт, что РПД, как ПВРД, обладает высокой устойчивостью рабочего процесса по отношению к «богатому» и «бедному» срывам пламени. Существенный недостаток РПД связан с отсутствием или недостаточной эффективностью двигателя при нулевой и малых скоростях полета, а также на больших высотах полета. Данный недостаток преодолевается за счет разгона двигателя в составе изделия носителем, специальным разгонным устройством или стартово-разгонной ступенью, роль которой обычно выполняет РДТТ.

Если стартово-разгонная ступень размещается в камере сгорания РПД, то такие РПД называют интегральными (ИРПД), или комбинированными (КРПД). Такое размещение стартовой ступени обычно обусловливается жесткими ограничениями на габаритно-массовые характеристики двигательной установки.

Темой дипломного проекта стала проектирование интегральной двигательной установки для авиационной управляемой ракеты.

Для достижения поставленной цели решаются следующие задачи:

- проектирование РДТТ стартовой ступени;
- разработка общего вида компоновки двигательной установки АУР;
- проведение внутрибаллистических (термодинамическое приближение), тепловых (решение задачи теплопроводности ТЗП), прочностных (расчеты прочности отдельных деталей ДУ) расчётов;
- профилирование воздухозаборного устройства на полётное число Maxa M=2,5;
- расчёт газогенератора РПД.

# Задание на проектирование

Спроектировать двигательную установку для АУР.

Таблица 1. Тактико-технические требования для образца АУР

| Параметр        | Значение           |
|-----------------|--------------------|
| 1. Калибр       | 380 мм             |
| 2. Высота пуска | От 100 до 15 000 м |

Данные внешнебаллистического проектирования:

Таблица 2.

|   | Стартовый участок | Маршевый участок |
|---|-------------------|------------------|
| 1. Тяга <i>P</i> , кН                         | 160               | -                |
| 2. Время работы на номинальном режиме $t$ , с | 2                 | 50               |

Вместо тяги для маршевого участка задан коэффициент тяги  $c_R = c_X = 0.5$ .

# 1.КОНСТРУКТОРСКАЯ ЧАСТЬ

# 1.1. Выбор твердого ракетного топлива

Необходимость выбора топлива на начальном этапе проектирования следует из того, что скорость ракеты в основном зависит от величины удельного импульса, который, в свою очередь, определяется топливом. При выборе типа топлива и его марки существенными представляются характеристики, которые оказывают влияние на энергетические, а также на внутрибаллистические и эксплуатационные параметры РДТТ. Из параметров, определяющих энергетику и внутреннюю баллистику РДТТ, можно отметить следующие: плотность топлива  $\rho_{\rm T}$ , удельный импульс  $I_{\rm y}$ , температура продуктов сгорания  $T_{\rm K}$ , скорость горения топлива  $u_{\rm T}$  и его полное теплосодержание  $H_{\rm T}$ .

Для обеспечения выполнения условий ТЗ выбор рецептуры ТТ проводится из имеющейся в распоряжении базы данных смесевых топлив [1.1], которые представляют собой гетерогенные высоконаполненные полимерные системы, состоящие из кристаллического окислителя, горючего, полимерного связующего и порошкообразного металла, а также добавок различного назначения.

Проводится сравнительный анализ параметров, определяющих энергетику и внутреннюю баллистику РДТТ, для нескольких рецептур смесевых топлив, а именно:

- $\Pi XA-3M C_{10,664}H_{43,856}O_{22,469}N_{5,617}Cl_{5,617}Al_{7,042};$
- $\Pi XA-4M C_{9,213}H_{24,948}O_{28,408}N_{7,428}Cl_{2,979}Al_{7,413}$ ;
- ARCIT-373D C<sub>9.574</sub>H<sub>37,389</sub>O<sub>21,189</sub>N<sub>5,039</sub>Cl<sub>6,468</sub>Al<sub>7,734</sub>;
- $\Pi I 17/18 \text{ M} \cdot 1.1 \text{ N}_{5.776} H_{38.785} \text{Cl}_{5.611} O_{22.905} C_{9.979} \text{Al}_{6.654} \text{Fe}_{0.142} \text{Si}_{0.286} \text{Zn}_{0.012}$

Необходимые параметры рассматриваемых топлив приведены в таблице 1.1.

| Топливо                                     | ПХА-3М | ПХА-4М | ARCIT-373D | ПД-17/18 М1.1 |
|---|--------|--------|------------|---------------|
| $ ho_{\scriptscriptstyle  m T}$ , кг/м $^3$ | 1740   | 1800   | 1770       | 1750          |
| $H_{\scriptscriptstyle  m T}$ , кДж/кг      | -1934  | -2034  | -1934      | -1839,7       |
| <i>u</i> <sub>1</sub> , мм/с                | 3,44   | 6,49   | 3,49       | 4,417         |
| ν   | 0,26   | 0,24   | 0,22       | 0,43          |

Таблица 1.1. Параметры смесевых топлив

Для каждого топлива проведен термодинамический расчет характеристик горения и продуктов сгорания в программном комплексе «Астра», соответствующих камере сгорания, критическому сечению. Результаты термодинамического расчета приведены в приложении 1.

Далее рассчитаны основные характеристики в соответствии с исходными данными, представленными в таблице 1.2. При этом, так как стартовый двигатель является вкладным и,

следовательно, существует ограничение по миделю, использован нерасчётный режим работы для того, чтобы диаметр выходного сечения сопла был меньше диаметра миделя.

Таблица 1.2. Исходные данные для расчета

| Параметр   | Значение |
|--|----------|
| 1. Давление в камере $p_{\kappa}$ , МПа                  | 10       |
| 2. Давление окружающей среды $p_h$ , МПа                 | 0,1      |
| 3. Коэффициент нерасчётности сопла <i>n</i>              | 0,7      |
| 4. Давление на срезе сопла $p_a = p_h \cdot (1+n)$ , МПа | 0,17     |
| 5. χ   | 0,98     |
| 6. φ <sub>c</sub>  | 0,98     |

Расчет проводится по следующим зависимостям:

Газовая постоянная с учетом наличия конденсированной фазы:

$$R_{\rm K} = R_{\rm K}' \cdot (1 - z_{\rm K}).$$

Комплекс:

$$A_k = \left(\frac{2}{k+1}\right)^{\frac{1}{k-1}} \sqrt{2\frac{k}{k+1}}.$$

Необходимые для расчета значения приведенной скорости и газодинамические функции:

$$\lambda_a = \sqrt{\frac{k}{k-1} \left(1 - \left(\frac{p_a}{p_k}\right)^{\frac{k-1}{k}}\right)},$$

$$q(\lambda_a) = \lambda_a \left(1 - \frac{k-1}{k+1} \lambda_a^2\right)^{\frac{1}{k-1}} \left(\frac{k+1}{2}\right)^{\frac{1}{k-1}},$$

$$f(\lambda_a) = \left(1 + \lambda_a^2\right) \left(1 - \frac{k-1}{k+1} \lambda_a^2\right)^{\frac{1}{k-1}}.$$

Импульс тяги:

$$I_{y} = \frac{\sqrt{\chi R_{K} T_{K}}}{\sqrt{k} \left(\frac{2}{k+1}\right)^{\frac{k+1}{2(k-1)}}} \cdot \frac{f(\lambda_{a}) - \frac{p_{h}}{p_{K}}}{q(\lambda_{a})}.$$

Скорость горения топлива:

$$u=u_1\left(\frac{p_{\rm K}}{98066,5}\right)^{\nu}.$$

Таблица 1.3. Результаты термодинамического расчета, расчета скорости горения и удельного импульса

| Топливо   | ПХА-3М   | ПХА-4М   | ARCIT-373D | ПД-17/18 М1.1 |
|---|----------|----------|------------|---------------|
| Температура в камере сгорания $T_{\rm K}$ , К                                       | 3173,13  | 3935,49  | 3313,12    | 3327,16       |
| Показатель адиабаты $k$   | 1,19098  | 1,15567  | 1,18292    | 1,18545       |
| Содержание к-фазы $z_{\kappa}$  | 0,325382 | 0,355436 | 0,329734   | 0,0311184     |
| Газовая постоянная $R_{\kappa}'$ , Дж/(кг · К)                                      | 478,454  | 375,891  | 432,915    | 435,49        |
| Газовая постоянная с учетом наличия конденсированной фазы $R_{\rm K}$ , Дж/(кг · K) | 322,774  | 242,286  | 290,168    | 299,97        |
| Удельный импульс $I_{y}$ , м/с  | 2538     | 2513     | 2473       | 2515          |
| Скорость горения $u_r$ , м/с  | 11,45    | 19,69    | 9,65       | 32,27         |

По результатам расчёта можно сделать вывод о том, что топливо ПД-17/18 М1.1, обладая сравнительно высоким удельным импульсом, невысокой температурой в камере сгорания и процентным содержанием конденсированной фазы, является наиболее удовлетворяющим поставленным условиям.

Дальнейший расчёт проводится для топлива ПД-17/18 М1.1.

# 1.2. Выбор формы заряда

Выбор формы заряда ведем с учетом обеспечения потребной площади горения и размещения потребной массы топлива в заданных габаритах.

Найдем массовый секундный расход топлива:

$$\dot{m}_{\rm T} = \frac{\rm P}{I_{\rm v}} = 63.6 \, \, {\rm kg/c}.$$

Найдем массу топлива:

$$M_{\text{\tiny T}} = \dot{m}_{\text{\tiny T}} \cdot t = 127,2 \text{ кг.}$$

Найдем объем топлива:

$$W_{\scriptscriptstyle 
m T} = {{
m M}_{\scriptscriptstyle 
m T} \over 
ho_{\scriptscriptstyle 
m T}} = 0.0727~{
m M}^3.$$

Полный свод:  $e = u \cdot t = 64,5$  мм

Найдем потребную площадь горения заряда:

$$F_{\Gamma} = \frac{\dot{m}_{\mathrm{T}}}{\rho_{\mathrm{T}} \cdot u} = 1,126 \text{ m}^2.$$

Найдем геометрические размеры сопла:

$$F_{\rm Kp} = \frac{\dot{m}_{
m T} \sqrt{\chi R_{
m K} T_{
m K}}}{A_{
m k} p_{
m k} \varphi_{
m c}} = 0.01 \ {
m M}^2.$$

Диаметр критического сечения сопла:

$$D_{
m kp} = \sqrt{\frac{4F_{
m kp}}{\pi}} = 0,112 \ {
m M}.$$

Для обеспечения постоянной площади горения на номинальном режиме работы стартового двигателя выбираем заряд звездообразной формы с числом лучей m=8 с эллиптическими торцами, представленный на рис. 1.1.



Рис. 1.1. Заряд твердого топлива

Построение геометрии заряда и ее оптимизация ведется с помощью прикладного пакета 3D моделирования CATIA v.5. Геометрические размеры заряда представлены на рис. 1.2.

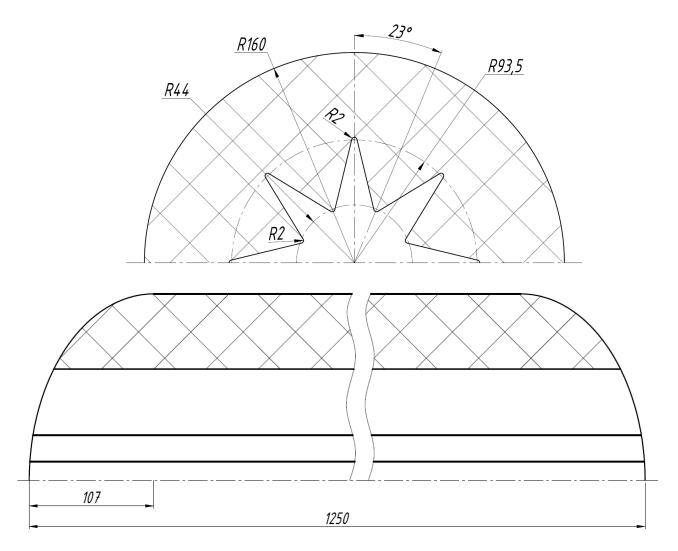


Рис. 1.2. Геометрические размеры заряда

Звездообразный заряд имеет 4 характерных участка горения, представленные на рис. 1.3.

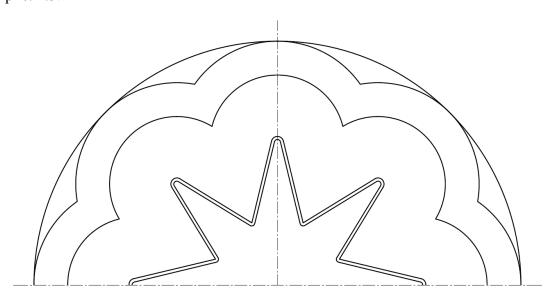


Рис 1.3. Участки горения заряда твердого топлива

Первые 3 участка обеспечивают практически постоянный закон горения, в отличие от 4, который характеризуется дегрессивным характером выгорания топлива. Поэтому, для обеспечения постоянства давления в камере, а, следовательно, и тяги на номинальном режиме работы двигателя заряд подбирался таким образом, чтобы время работы соответствовало периоду выгорания первых трех участков. Величина свода и площади горения, соответствующие моменту выгорания каждого из первых трех участков, представлены в таблице 1.4.

Таблица 1.4.

|                      | Выгорание 1 участка | Выгорание 2 участка | Выгорание 3 участка |
|----------------------|---------------------|---------------------|---------------------|
| е, мм                | 2                   | 42,28               | 64,5                |
| $F_{\Gamma}$ , $M^2$ | 1,192               | 1,096               | 1,112               |

Получившийся заряд имеет следующие характеристики.

Площадь свободного прохода газов:  $F_{CB} = 0.0126 \text{ м}^2$ 

Начальный объем заряда:  $V_{\text{нач}} = 0.07916 \text{ м}^3$ .

Начальная масса заряда:  $M_{\text{нач}} = 0.07916 \cdot 1750 = 138,53 \text{ кг}$ 

Объем дегрессивно горящих остатков топлива:  $V_{\text{кон}} = 0,00614 \text{ м}^3$ 

Масса дегрессивно горящих остатков топлива:  $M_{\text{кон}} = 0.00614 \cdot 1750 = 10.745 \, \text{кг}$ 

В результате имеем потребный объем топлива на номинальном режиме работе стартового двигателя:  $V_{\rm T}=V_{\rm Hav}-V_{\rm KOH}=0.07916-0.00614=0.07302~{\rm M}^3$ .

Масса топлива:  $M_{\scriptscriptstyle T} = M_{\scriptscriptstyle {\rm HA^{\scriptscriptstyle HA^{\scriptscriptstyle H}}}} - M_{\scriptscriptstyle {\rm KOH}} = 127,785$  кг.

Объем камеры сгорания:  $V_{\rm KC} = 0.09481 \,\mathrm{m}^3$ .

Форма заряда должна обеспечивать максимальное заполнение корпуса двигателя топливом при условии допустимых скоростей газового потока в камере сгорания.

Коэффициент объемного заполнения:

$$\varepsilon = \frac{V_{\text{Hay}}}{V_{\text{KC}}} = 0.83.$$

При этом площадь свободного прохода газов должна быть больше площади критического сечения сопла:

$$\frac{F_{\rm CB}}{F_{\rm KD}}=1,26.$$

Применение прочноскреплённого заряда позволяет защитить большую часть поверхности корпуса камеры от воздействия продуктов сгорания во время работы двигателя.

Возможность возникновения эрозионного горения можно оценить, используя критерий Победоносцева:

$$\varkappa = \frac{F_{\Gamma}}{F_{CB}} = 89 < 100..400.$$

# 1.3. Расчет внутрибаллистических характеристик РДТТ

Для расчёта изменения поверхности горения используется геометрический метод, в основе которого лежит допущение о равномерности поля скорости горения топлива, т.е. одинаковой скорости горения во всех направлениях. Из этого допущения следует, что скорость горения всегда нормальна к поверхности горения, и процесс выгорания происходит параллельными (эквидистантными) слоями.

Изменение давления в камере сгорания по своду по формуле Бори:

$$p_{K}(e) = \left(\frac{F_{\Gamma}(e) \cdot \rho_{T} \cdot u_{1}' \cdot \sqrt{\chi \cdot R \cdot (1-z) \cdot T_{K}}}{F_{Kp} \cdot A_{K}}\right)^{\frac{1}{1-\nu}}.$$

$$u'_{1} = \frac{u_{1}}{98066,5^{\nu}}$$

На каждом шаге значение  $F_{\Gamma}(e)$  берется из расчета геометрии заряда. В этом случае текущая толщина сгоревшего свода  $\Delta e$  связана со скоростью горения твердого топлива соотношением:

$$\Delta e = u \cdot \Delta t$$

где  $\Delta t$  – шаг по времени, соответствующий времени выгорания свода  $\Delta e$ .

На каждом шаге отдельной итерации рассчитываем уточненное значение тяги и ее изменение по своду:

$$P(e) = p_{\kappa}(e) \cdot F_{\kappa p} \cdot \varphi_{c} \cdot \frac{f(\lambda_{a}) - \frac{p_{h}}{p_{\kappa}(e)}}{q(\lambda_{a})}$$

<u>Номинальный режим работы двигателя</u> (выгорание первых трех участков звездообразного заряда).

Для номинального режима работы имеем свод:

$$e = 64,5 \text{ MM}.$$

Зависимости площади горения, давления в камере и тяги по времени и величине свода для номинального режима работы стартового двигателя представлены в таблице 1.5. Графики изменения давления в камере и тяги по времени приведены на 3-ем листе проекта. Стадии выгорания заряда представлены на 4-ом листе проекта.

Таблица 1.5.

| e, mm | $F_{\Gamma}$ , $M^2$ | $p_{\scriptscriptstyle  m K}$ , МПа | и, мм/с | $\Delta t$ , c | t, c | Р, Н   |
|-------|----------------------|-------------------------------------|---------|----------------|------|--------|
| 0     | 1,176                | 10,79                               | 33,33   | -              | 0    | 173190 |
| 2     | 1,192                | 11,04                               | 33,68   | 0,06           | 0,06 | 177536 |
| 6,45  | 1,176                | 10,79                               | 33,33   | 0,13           | 0,19 | 173190 |
| 12,9  | 1,168                | 10,66                               | 33,16   | 0,2            | 0,39 | 171033 |
| 19,35 | 1,152                | 10,4                                | 32,82   | 0,2            | 0,59 | 166753 |
| 25,8  | 1,136                | 10,15                               | 32,48   | 0,2            | 0,79 | 162518 |
| 32,25 | 1,128                | 10,02                               | 32,3    | 0,2            | 0,99 | 160418 |
| 38,7  | 1,112                | 9,78                                | 31,96   | 0,2            | 1,19 | 156250 |
| 42,28 | 1,096                | 9,53                                | 31,61   | 0,11           | 1,3  | 152127 |
| 45,15 | 1,096                | 9,53                                | 31,61   | 0,1            | 1,4  | 152127 |
| 51,6  | 1,096                | 9,53                                | 31,61   | 0,2            | 1,6  | 152127 |
| 58,05 | 1,104                | 9,65                                | 31,78   | 0,2            | 1,8  | 154183 |
| 64,5  | 1,112                | 9,78                                | 31,96   | 0,2            | 2    | 156250 |

### Горение дегрессивных остатков

После выгорания первых трех участков остается свод недогоревшего топлива:

$$e = 17,56 \text{ мм}.$$

Минимальное давление:

$$p_{\kappa}^{min} = \frac{p_h}{\left(\frac{2}{k+1}\right)^{\frac{k}{k-1}}} = 1,763 \cdot 10^5 \text{ Па.}$$

Зависимости площади горения, давления в камере и тяги по времени и величине свода при горении дегрессивных остатков представлены в таблице 1.6. Графики изменения площади горения, давления в камере и тяги по времени приведены на 4 листе проекта. Стадии выгорания дегрессивных остатков представлены на рис. 1.4.

Таблица 1.6.

| e, mm | $F_{\Gamma}$ , $M^2$ | $p_{\scriptscriptstyle  m K}$ , МПа | и, мм/с | $\Delta t$ , c | t, c | Р, Н   |
|-------|----------------------|-------------------------------------|---------|----------------|------|--------|
| 0     | 1,112                | 9,78                                | 31,96   | -              | 0    | 156250 |
| 2,56  | 0,73                 | 4,67                                | 23,26   | 0,11           | 0,11 | 70510  |
| 5,56  | 0,537                | 2,73                                | 18,45   | 0,16           | 0,27 | 37825  |
| 8,56  | 0,382                | 1,5                                 | 14,27   | 0,21           | 0,48 | 17226  |
| 11,56 | 0,245                | 0,69                                | 10,21   | 0,29           | 0,77 | 3589   |
| 14,56 | 0,119                | 0,19                                | 5,92    | 0,5            | 1,27 | 1367   |
| 14,66 | 0,113                | 0,1763                              | 5,68    | 0,02           | 1,29 | 1164   |

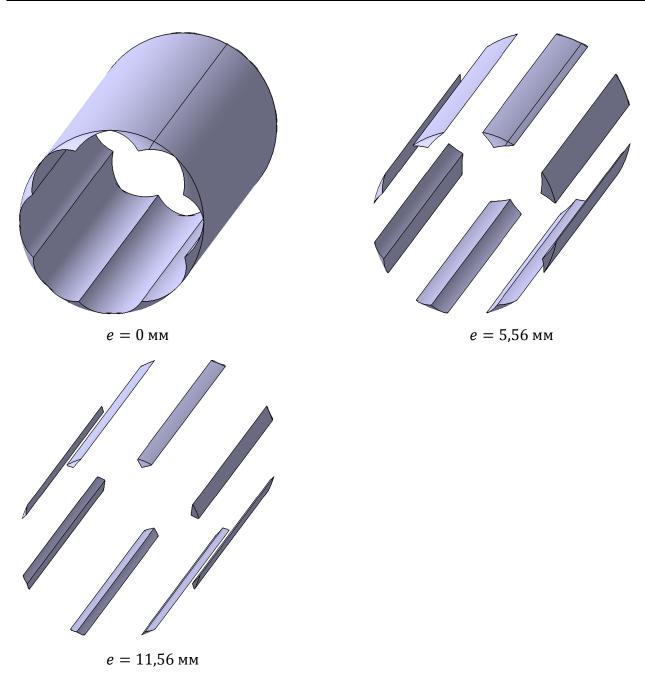


Рис. 1.4. Стадии выгорания дегрессивных остатков

Площадь выходного сечения:

$$F_a = \frac{F_{\rm kp}}{q(\lambda_a)} = 0.081 \text{ m}^2.$$

Диаметр выходного сечения:

$$D_a = \sqrt{\frac{4F_a}{\pi}} = 0.322 \text{ M}.$$

# 1.4. Проектирование и расчет воспламенительного устройства

Основным назначением системы воспламенения является воспламенение топливного заряда РДТТ за заданное время по определённому закону и при выполнении совокупности дополнительных требований:

- обеспечение заданного времени задержки воспламенения и выхода на квазистационарный режим работы;
- обеспечение заданной скорости нарастания давления в КС при выходе на режим;
- отсутствие «забросов» внутрикамерного давления при воспламенении заряда за установленный предел;
- надёжность, приемлемость массово-габаритных характеристик и другие эксплуатационные требования.

Основными задачами при проектировании системы воспламенения являются:

- выбор способа воспламенения;
- выбор конструктивной схемы системы воспламенения и её пространственного размещения в камере сгорания двигателя;
- выбор марки воспламенительного состава;
- определение массовых и геометрических параметров системы воспламенения.

При использовании смесевого топлива, в качестве воспламенителя могут применяться пиротехнические составы, имеющие удельную теплоту сгорания  $Q_{\rm B} > 6$  МДж/кг и плотность  $\rho_{\rm B} = 1700...3500$  кг/м $^3$ . Основные характеристики примерных составов приведены таблице 1.7.

Таблица 1.7. Характеристики пиротехнических составов[1.1]

| Параметр   | Состав «М» | Состав Б-20СН |
|--|------------|---------------|
| 1. Удельная теплоемкость $c_p$ , Дж/(кг · К)           | 1271       | 977           |
| 2. Удельная теплоемкость $c_v$ , Дж/(кг · К)           | 1099       | 905           |
| 3. Коэффициент теплопроводности, Вт/(м·К)              | 0,088      | 0,2           |
| 4. Коэффициент динамической вязкости, Па∙с             | 0,0001     | 0,0001        |
| 5. Молекулярная масса $\mu_{\rm B}$ , кг/кмоль         | 48,27      | 115           |
| 6. Температура продуктов сгорания, К                   | 2622       | 3676          |
| 7. Полная энтальпия, кДж/кг                            | 3011,9     | 3140,1        |
| 8. Относительная массовая концентрация к-фазы          | 0,362      | 0,562         |
| 9. Единичная скорость горения $u_{1\text{в}}$ , м/с    | 0,0026     | 0,011         |
| 10. Показатель степени в законе горения, $\nu_{\rm B}$ | 0,36       | 0,37          |

Для надежного воспламенения пиротехнических составов, содержащих тугоплавкие компоненты, может использоваться навеска дымного ружейного пороха, которая предварительно воспламеняется пиропатроном. Затем продукты сгорания навески ДРП обеспечивают надежное зажигание пиротехнического состава.

Для проектируемого РДТТ выбираем состав Б-20СН.

Исходные данные для расчёта представлены в таблице 1.8.

Таблица 1.8.

| Параметр  | Значение |
|---|----------|
| 1. Толщина свода зерна $e_{\rm B}$ , м                          | 0,001    |
| 2. Показатель процесса горения $k_{\rm B}$                      | 1,1      |
| 3. Коэффициент учитывающий регрессивность формы заряда <i>m</i> | 1        |
| 4. Удельная теплота сгорания $Q_{\rm B}$ , МДж/кг               | 7        |
| 5. Плотность воздуха $\rho_{\text{возд}}$ , кг/м <sup>3</sup>   | 1290     |
| 6. Температура вспышки заряда $T_s$ , К                         | 380      |
| 7. Начальная температура заряда $T_{\rm H}$ , К                 | 273      |
| 8. Теплоемкость основного заряда $c_{\text{т}}$ ,               | 1100     |

#### Расчет массы воспламенительного состава

Время горения отдельного зерна определяется по формуле:

$$t_{\rm B} = \frac{e_{\rm B}}{u_{\rm B}} = 0.023 \text{ c.}$$

Давление, которое должен обеспечить воспламенитель:

$$p_{\rm B} = 0.4 \cdot p_{\rm K} = 4 \, {\rm M}\Pi {\rm a}.$$

Скорость горения воспламенителя:

$$u_{\rm B} = u_{1\rm B} \left(\frac{p_{\rm B}}{98066.5}\right)^{\nu_{\rm B}} = 43 \frac{\rm MM}{\rm c}.$$

Газовая постоянная воспламенителя:

$$R_{\rm B} = \frac{R_0}{\mu_{\rm B}} = 72,296 \; \frac{\text{Дж}}{\text{кг} \cdot \text{K}'}$$

где  $R_0 = 8314 \; \frac{\text{Дж}}{\text{моль} \cdot \text{К}} - \text{универсальная газовая постоянная.}$ 

Постоянная расхода ПС воспламенителя:

$$A_{\text{\tiny KB}} = \sqrt{k_{\text{\tiny B}} \cdot \left(\frac{2}{k_{\text{\tiny B}} + 1}\right)^{\frac{k_{\text{\tiny B}} + 1}{k_{\text{\tiny B}} - 1}}} = 0,628.$$

Найдём площадь поверхности предсоплового пространства:

$$F_{\rm npc} = 2.5 \cdot \pi \cdot \frac{d_{\rm Hap}^2}{4} = 0.201 \text{ m}^2.$$

Свободный объём:  $V_{\rm CB} = V_{\rm KC} - V_{\scriptscriptstyle 
m T} = 0$ ,02179 м $^3$ 

Определим коэффициенты, необходимые для расчёта:

$$c = (k_{\rm B} - 1) \cdot Q_{\rm B} = 7 \cdot 10^5 \frac{\text{Дж}}{\text{кг}};$$

$$c_1 = \frac{k_{\rm B} \cdot A_{\rm KB}^2 \cdot F_{\rm KP}^2}{u_{\rm B}^2 \cdot \rho_{\rm B}^2} = 7,123 \cdot 10^{-9};$$

$$c_2 = (k_{\rm B} - 1) \cdot \left(\frac{\psi \cdot \alpha_{\rm B}}{R_{\rm B}}\right) \cdot \left(\frac{F_{\rm npc}}{u_{\rm B} \cdot \rho_{\rm B}}\right) = 7,476 \cdot 10^{-4},$$

где  $\psi = 0.5$  — осносительная разность температур,

 $\alpha_{\scriptscriptstyle \rm B} = 420 \, \frac{{
m Дж \cdot m}}{{
m \kappar \cdot c \cdot K}} - \,$  постоянная коэффициента теплоттдачи.

$$c_{21} = c_2 - \frac{m \cdot W_{\text{CB}}}{t_{\text{B}} \cdot u_{\text{B}} \cdot \rho_{\text{B}}} = -9,697 \cdot 10^{-3};$$
  
$$c_3 = \frac{W_{\text{CB}}}{u_{\text{B}} \cdot \rho_{\text{B}}} = 2,408 \cdot 10^{-4}.$$

Корни характеристического уравнения имеют вид:

$$y_1 = \left(\frac{-c_{21}}{2 \cdot c_2}\right) + \sqrt{\left(\frac{c_{21}}{2 \cdot c_2}\right)^2 + \frac{c}{c_1}} = 1,062 \cdot 10^7;$$

$$y_2 = \left(\frac{-c_{21}}{2 \cdot c_2}\right) - \sqrt{\left(\frac{c_{21}}{2 \cdot c_2}\right)^2 + \frac{c}{c_1}} = -9,256 \cdot 10^6.$$

Максимальное значение функции:

$$y_{max} = \left(\frac{-c_2}{2 \cdot c_1}\right) + \sqrt{\left(\frac{c_2}{2 \cdot c_1}\right)^2 + \frac{c}{c_1}} = 9,861 \cdot 10^6.$$

Время достижения максимального давления:

$$t_{max} = \left[\frac{c_3}{c_1 \cdot (y_1 - y_2)}\right] \cdot ln \left[\frac{y_1 \cdot (y_{max} - y_2)}{y_2 \cdot (y_{max} - y_1)}\right] = 5,727 \cdot 10^{-3} c.$$

Необходимая начальная поверхность горения воспламенителя:

$$S_{\rm B} = \left(\frac{p_{\rm B}}{y_{max}}\right) \cdot \left[\frac{y_1 \cdot (y_{max} - y_2)}{y_2 \cdot (y_{max} - y_1)}\right]^{\frac{c_3 \cdot m}{c_1 \cdot (y_1 - y_2) \cdot t_{\rm B}}} = 0,52 \text{ m}^2.$$

Необходимая масса воспламенительного состава:

$$m_{ ext{heofx}} = S_{ ext{\tiny B}} \cdot 
ho_{ ext{\tiny B}} \cdot e_{ ext{\tiny B}} \cdot rac{1 - e^{-m}}{m} = 0,592 \; ext{кг}.$$

Масса воздуха:

$$m_{ ext{возд}} = W_{ ext{cb}} \cdot 
ho_{ ext{возд}} = 0$$
,024 кг.

С учётом массы воздуха, находящегося в свободном объёме РДТТ, определим потребную массу воспламенительного состава:

$$m_{ ext{\tiny B}} = rac{m_{ ext{\tiny Heo6x}}}{\sqrt{1 - rac{m_{ ext{\tiny BO3A}}}{m_{ ext{\tiny Heo6x}}}}} = 0,604 \; ext{кг}.$$

Объём, который будет занимать воспламенительный состав:

$$V_{\rm B} = \frac{m_{\rm B}}{\rho_{\rm BH}} = 3{,}357 \cdot 10^{-4} \,{\rm m}^3.$$

Уравнение кривой горения при автономном горении воспламенительного состава описывается следующим уравнением:

$$y(\tau) = \frac{y_1 - y_2 \cdot P_y \cdot e^{-\beta \cdot \tau}}{1 - P_y \cdot e^{-\beta \cdot \tau}},$$

$$P_{\text{abt}}(\tau) = S_{\text{H\_B}} \cdot y(\tau) \cdot e^{\frac{m \cdot \tau}{\tau_{\text{B}}}}.$$

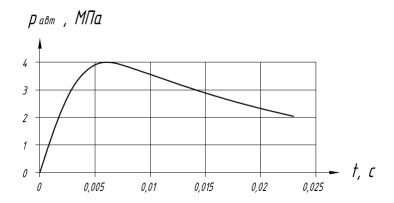


Рис. 1.5. График изменения давления при автономном горении воспламенителя Давление вспышки топлива основного заряда:

$$p_{\text{\tiny BCII}} = \left[ \frac{c_{\text{\tiny T}}}{\alpha_{\text{\tiny B}}} \cdot \rho_{\text{\tiny B}} \cdot \frac{u_{1}}{98066,5^{\nu}} \cdot \left( 1 - \frac{T_{\text{\tiny H}}}{T_{\text{\tiny S}}} \right) \cdot \frac{R \cdot T_{\text{\tiny S}}}{1 - \frac{R \cdot T_{\text{\tiny S}} \cdot u_{\text{\tiny B}}^{2} \cdot \rho_{\text{\tiny B}}^{2}}{A_{1}^{2} \cdot F_{\text{\tiny KP}}^{2} \cdot y_{max}^{2}} \right]^{\frac{1}{1 - \nu}} = 1,545 \cdot 10^{6} \; \text{\Pia}.$$

Из графика видно, что давлению вспышки  $p_{\rm всп}$  соответствует время

$$\tau_{\rm BCII} = 1.1 \cdot 10^{-3} \text{ c.}$$

#### Период совместного горения воспламенителя и заряда твердого топлива

После момента вспышки заряда  $au_{\text{всп}}$  наступает период совместного горения воспламенителя и топлива, когда приток продуктов сгорания и тепла в камеру двигателя происходит от горения как воспламенителя, так и топлива.

Совместное горение топлива и воспламенителя описывается следующей системой уравнений:

$$\begin{cases} \frac{dQ_1}{dt} + \frac{dQ_B}{dt} + \frac{dQ}{dt} = \frac{dU}{dt} + \frac{dL}{dt} \\ \dot{m}_+ + \dot{m}_B - \dot{m}_- = \frac{dM}{dt} \\ W = W_0 + \int_0^t (Su + S_B u_B) dt \\ pV = RT \\ u = u_1 p^{\nu}, u_B = const \end{cases}$$

Выбор оптимального решения задачи внутренней баллистики РДТТ, обеспечивающий устойчивое воспламенение заряда во всем заданном температурном диапазоне состоит в исследовании изменения кривой p(t) для выбранной навески воспламенителя в зависимости от начальной температуры заряда  $T_{\rm H}$ , толщины и формы зерна воспламенителя  $(e_{\rm B}, m)$ .

Методика расчета совместного горения воспламенительного состава и основного заряда РДТТ подробно изложена в [1.2].

Суть ее заключается в решении дифференциального уравнения кривой p(t) при допущении одинаковой плотности продуктов сгорания воспламенителя и топлива в соответствии с законом сохранения вещества. Дифференциальное уравнение кривой p(t) при этом будет иметь вид:

$$\begin{split} \frac{dp}{dt} &= \frac{1}{W} \Bigg[ (k-1) \cdot Q_{_{\mathsf{JK}}} \cdot \mathcal{E}_{_{\mathrm{I}}} + (k_{_{\mathrm{B}}} - 1) \cdot Q_{_{\mathsf{JKB}}} \cdot \mathcal{E}_{_{\mathrm{IB}}} \cdot \mathcal{E}_{_{\mathrm{2}}} - (k-1) \cdot \frac{\nu_{_{\mathrm{T}}} \cdot (\sigma_{_{\mathrm{TKM}}} \cdot F_{_{\mathrm{KM}}} + \sigma_{_{\mathrm{T3}}} \cdot F_{_{\mathrm{3}}} \cdot \mathcal{E}_{_{\mathrm{3}}}) \cdot p}{R_{_{\mathrm{T}}}} \\ &- k \cdot A_{_{1}} \cdot F_{_{\mathrm{KP}}} \cdot p \cdot \sqrt{\frac{p \cdot W}{\omega_{_{\mathrm{T}}}}} - k \cdot p \cdot \frac{dW}{dt} \cdot \mathcal{E}_{_{\mathrm{4}}} \Bigg]; \\ &\frac{dW}{dt} = S_{_{\mathrm{T}}} \cdot U_{_{\mathrm{T}}}; \\ &\frac{d\omega_{_{\mathrm{T}}}}{dt} = G_{_{\mathrm{II}}} \cdot \mathcal{E}_{_{\mathrm{1}}} + G_{_{\mathrm{IB}}} \cdot \mathcal{E}_{_{\mathrm{2}}} - G_{_{\mathrm{p}}}; \\ &G_{_{\mathrm{II}}} = S_{_{\mathrm{T}}} \cdot U_{_{\mathrm{T}}} \cdot \delta_{_{\mathrm{T}}}; \\ &S_{_{\mathrm{T}}} \approx const; \\ &U_{_{\mathrm{T}}} = U_{_{1}} \cdot p^{\nu}; \\ &G_{_{\mathrm{IB}}} = S_{_{\mathrm{TB}}} \cdot U_{_{\mathrm{TB}}} \cdot \delta_{_{\mathrm{B}}}; \\ &S_{_{\mathrm{TB}}} = S_{_{\mathrm{TB}}} \cdot e^{-m\frac{t}{t_{_{\mathrm{E}}}}}; \\ &G_{_{\mathrm{p}}} = A_{_{1}} \cdot F_{_{\mathrm{KP}}} \cdot \frac{p}{\sqrt{R_{_{\mathrm{T}}}T}}. \end{split}$$

Начальные условия:

1. Период автономного горения воспламенителя:

$$\xi_1=0;\;\xi_2=1;\;\xi_3=1;\;\xi_4=0;$$
 
$$t=0\;\mathrm{c};p=p_{\scriptscriptstyle \mathrm{H}};W=W_{\scriptscriptstyle \mathrm{CB}};\;\omega_{\scriptscriptstyle \Gamma}=\omega_{\scriptscriptstyle \mathrm{B3}}=W_{\scriptscriptstyle \mathrm{CB}}\cdot\gamma_{\scriptscriptstyle \mathrm{B3}}.$$

2. Период совместного горения воспламенителя и основного заряда:

$$\begin{split} \xi_1 &= 1; \; \xi_2 = 1; \; \xi_3 = 0; \; \xi_4 = 1; \\ t &= t_{\rm BCH}; p = p_{\rm BCH}; W = W_{\rm CB}; \; \omega_{\rm r} = \int\limits_0^{t_{\rm BCH}} G_{\rm IIB} \cdot dt - \int\limits_0^{t_{\rm BCH}} G_{\rm p} \cdot dt. \end{split}$$

Интегрирование дифференциального уравнения ведется в программном комплексе «Mathcad». Результаты зависимости давления в камере от времени для периода автономного горения воспламенителя и периода совместного горения воспламенителя и основного заряда представлены в таблице 1.9 и на 4 листе дипломного проекта.

Таблица 1.9. Результаты расчёта совместного горения воспламенителя и заряда

| τ, c  | $p_{\rm cobm}$ ,МПа |
|-------|---------------------|
| 0     | 0,1                 |
| 0,005 | 10,17               |
| 0,01  | 11,93               |
| 0,015 | 11,75               |
| 0,02  | 11,36               |
| 0,025 | 10,99               |
| 0,03  | 10,99               |

# 1.5. Расчет отклонейний и оценка предельных значений внутрибаллистических характеристик РДТТ

Цель расчёта отклонений характеристик РДТТ состоит в следующем: вычисление предельных отклонений давления в камере сгорания, секундного расхода продуктов сгорания и тяги РДТТ при наличии случайных и неслучайных отклонений параметров камеры сгорания, соплового блока, заряда твёрдого топлива, а также при изменении внешних условий, влияющих на работу РДТТ.

Принимаем:

$$B = 340;$$
  $m = 0,0003;$   $\chi = \chi_{\kappa} \cdot \chi_{3} = 0,98 \cdot 0,98 = 0.96.$ 

Температурный диапазон эксплуатации:

$$T_{min} = 263 \text{ K};$$
  
 $T_{max} = 303 \text{ K};$   
 $T_N = 293 \text{ K}.$ 

Определим комплекс степени расширения газов:

$$\Phi\left[\frac{p_a}{p_K}\right] = A_K \cdot \sqrt{\frac{2 \cdot k}{k-1} \cdot \left(1 - \left(\frac{p_a}{p_K}\right)^{\frac{k-1}{k}}\right)} + \frac{F_a \cdot p_a}{\varphi_c \cdot \varphi_1 \cdot F_{KP} \cdot p_K} = 1,585;$$

$$f_1 = \sqrt{\frac{2 \cdot k}{k-1} \cdot \left(1 - \left(\frac{p_a}{p_K}\right)^{\frac{k-1}{k}}\right)} = 2,455;$$

$$f_4 = \frac{\left(\frac{p_a}{p_K}\right)^{\frac{k-1}{k}}}{f_1^2 + \left(\frac{p_a}{p_K}\right)^{\frac{k-1}{k}}} = 0,081;$$

$$a = \frac{P + p_H \cdot F_a}{P} = 1,051;$$

$$b = \frac{p_H \cdot F_a}{P} = 0,0506.$$

Случайные отклонения параметров камеры сгорания, соплового блока и заряда твёрдого топлива о номинальных значений:

$$\delta F_{\text{r.c.n}} = 0,008;$$
 $\delta \rho_{\text{r.c.n}} = 0,006;$ 

$$\delta u_{\text{c.n}} = \delta u_{\text{c.n.1}} + \delta u_{\text{c.n.2}} = 0,03 + \frac{\Delta T}{B} = 0,039;$$

$$\delta (RT_K)_{\text{c.n.}} = \delta (RT_K)_{\text{c.n.1}} + \delta (RT_K)_{\text{c.n.2}} = 0,01 + m \cdot \Delta T = 0,0109;$$

$$\delta \chi_{\text{c.n.}} = 0,002;$$

$$\delta \varphi_{\text{c}} = 0,002;$$

$$\delta \varphi_{\text{l}} = 0,002;$$

$$\delta F_a = 0,03.$$

Номинальный размер диаметра критического сечения лежит в интервале (100 ÷ 120) мм, квалитет допуска 7 ⇒ значение допуска 35 мкм.

Предельное отклонение  $\Delta d_{\rm kp} = 35 \cdot 10^{-6} {\rm m}$ .

$$\delta F_{\text{kp.c.}} = \frac{2 \cdot \Delta d_{\text{kp}}}{D_{\text{kp}}} = 0,000625;$$
 
$$\delta T_{\text{HC.}} = 3;$$
 
$$\delta \Phi_{\text{c.}} = \left( -\delta \varphi_{1} - \delta \varphi_{\text{c}} - \delta F_{\text{kp.c.}} + \delta F_{a} \right) \cdot f_{4} = 0,002055;$$
 
$$\overline{\Phi}_{\text{C.}} = \delta \Phi_{\text{C.}} + 1 \approx 1,002.$$

Предельные случайные отклонения, вызванные случайными отклонениями параметров камеры сгорания, соплового блока и заряда, определяются по формулам:

$$\begin{split} \delta\Phi_{\text{c,i}}^{\text{пред}} &= f_4 \cdot \sqrt{\delta{\varphi_1}^2 + \delta{\varphi_c}^2 + \delta{F_{\text{Kp,c,i}}}^2 + \delta{F_a}^2} = 0.00243; \\ \delta{p_{\text{K,c,i}}^{\text{пред}}} &= \frac{1}{1 - \nu} \cdot \sqrt{\frac{\delta{\rho_{\text{T,c,i}}}^2 + \delta{u_{\text{c,i}}}^2 + \delta{F_{\text{F,c,i}}}^2 + \delta{F_{\text{F,c,i}}}^2 + \delta{\rho_{\text{K,c,i}}}^2 + \left(\frac{\delta{\chi_{\text{c,i}}}}{2}\right)^2 + \left(\frac{\delta(RT_K)_{\text{c,i}}}{2}\right)^2 + \delta{\varphi_c}^2 + \delta{F_{\text{Kp,c,i}}}^2} = 0.071; \end{split}$$

$$\delta \dot{m}_{\text{c,n}}^{\text{пред}} = \frac{1}{1 - \nu} \cdot \sqrt{\frac{\delta \chi_{\text{c,n}}^2 + \delta u_{\text{c,n}}^2 + \delta F_{\text{r,c,n}}^2 + \delta \mu_{\text{c,n}}^2 + \delta \mu_{\text{$$

Отклонения, вызванные неслучайными отклонениями параметров камеры сгорания, соплового блока и заряда, определяются следующим образом.

1. Отклонения из-за разных начальных температур заряда.

$$\bar{u}_{1 \, min} = \frac{B}{B - (T_{min} - T_N)} = 0,919;$$

$$\bar{u}_{1 \, max} = \frac{B}{B - (T_{max} - T_N)} = 1,03;$$

$$\delta u_{1 \, min} = \bar{u}_{1 \, min} - 1 = -0.081;$$

$$\delta u_{1 \, max} = \bar{u}_{1 \, max} - 1 = 0,03;$$

$$\delta p_{ku}^{min} = [\bar{u}_{1 \, min}]^{\frac{1}{1-\nu}} - 1 = -0,138;$$

$$\delta p_{ku}^{max} = [\bar{u}_{1 \, max}]^{\frac{1}{1-\nu}} - 1 = 0,053;$$

$$\delta \dot{m}_{u}^{min} = [\bar{u}_{1 \, min}]^{\frac{1}{1-\nu}} - 1 = 0,053;$$

$$\delta \dot{m}_{u}^{max} = [\bar{u}_{1 \, max}]^{\frac{1}{1-\nu}} - 1 = 0,053;$$

$$\delta P_{u}^{min} = ([\bar{u}_{1 \, min}]^{\frac{1}{1-\nu}} - 1) \cdot (1 + b) = -0,145;$$

$$\delta P_{u}^{max} = ([\bar{u}_{1 \, max}]^{\frac{1}{1-\nu}} - 1) \cdot (1 + b) = 0,056.$$

2. Отклонения из-за различий в партиях.

$$\begin{split} \delta u_{\text{1HCJ}} &= 0.04; \\ \bar{u}_{\text{1HCJ}} &= \delta u_{\text{1HCJ}} + 1 = 1.04; \\ \delta p_{\text{KTH}} &= [\bar{u}_{\text{1HCJ}}]^{\frac{1}{1-\nu}} - 1 = 0.071; \\ \delta \dot{m}_{\text{TH}} &= [\bar{u}_{\text{1HCJ}}]^{\frac{1}{1-\nu}} - 1 = 0.071; \\ \delta P_{\text{TH}} &= (1+b) \cdot [\bar{u}_{\text{1HCJ}}]^{\frac{1}{1-\nu}} - a = 0.075. \end{split}$$

3. Отклонения из-за изменения площади критического сечения сопла за счёт теплового расширения вкладыша.

$$T_{\text{BKJ}}^{max} = \frac{2}{k+1} \cdot T_{\text{K}} = 3044,83 \text{ K};$$
  
$$a = \frac{1}{\tau} \cdot ln \left[ 20 \cdot \left( 1 - \frac{T_N}{T_{\text{BKJ}}^{max}} \right) \right] = 0,965.$$

Определяется изменение температуры вкладыша в интервале времени 0..2 с и приводится коэффициент линейного расширения для соответствующих температур вкладыша из пирографита (табл. 1.10).

$$T_{\text{BK}} = T_{\text{BKJ}}^{max} - e^{-a\tau} \cdot (T_{\text{BKJ}}^{max} - T_N).$$

Таблица 1.10

| τ, c | $T_{\scriptscriptstyle  m BK}$ , K | $\alpha \cdot 10^6$ , 1/K |
|------|------------------------------------|---------------------------|
| 0    | 293                                | 6,5                       |
| 1    | 1996,43                            | 7,8                       |
| 2    | 2645,4                             | 9                         |

$$\begin{split} & \bar{F}_{\text{KP}t\text{K}} = \left(1 + \alpha \cdot (T_{\text{BK}} - T_{N})\right)^{2}; \\ & \delta F_{\text{KP}t\text{K}} = \left(1 + \alpha \cdot (T_{\text{BK}} - T_{N})\right)^{2} - 1; \\ & \delta p_{\text{K}t\text{K}} = \left[\frac{1}{\bar{F}_{\text{KP}t\text{K}}}\right]^{\frac{1}{1 - \nu}} - 1; \\ & \delta \dot{m}_{t\text{K}} = \left[\frac{1}{\bar{F}_{\text{KP}t\text{K}}}\right]^{\frac{1}{1 - \nu}} - 1; \\ & \delta P_{t\text{K}} = (1 + b) \cdot \left[\frac{1}{\bar{F}_{\text{KD}t\text{K}}}\right]^{\frac{1}{1 - \nu}} \cdot \bar{\Phi}_{\text{CJ}} - b - 1. \end{split}$$

Расчёт проводится в программном комплексе MathCAD, результаты представлены в таблице 1.11.

Таблииа 1.11

| τ, c | $\delta F_{	ext{kp}t	ext{K}}$ | $\delta p_{{}_{	ext{K}}t{}_{	ext{K}}}$ | $\delta \dot{m}_{t{\scriptscriptstyle { m K}}}$ | $\delta P_{t 	ext{	iny K}}$ |
|------|-------------------------------|--|---|-----------------------------|
| 0    | 0                             | 0                                      | 0   | 0,002101                    |
| 1    | 0,027                         | -0,045                                 | -0,045  | -0,046                      |
| 2    | 0,043                         | -0,071                                 | -0,071  | -0,073                      |

Отклонения, вызванные разгаром сопла, равны нулю.

Предельные отклонения основных параметров двигателя определяются по формулам:

$$\begin{split} \delta p_{\text{K}\Sigma}^{max} &= \delta p_{\text{KCJ}}^{max} + \delta p_{\text{K}u}^{max} + \delta p_{\text{KTH}}^{max} + \delta p_{\text{KtK}};\\ \delta p_{\text{K}\Sigma}^{min} &= \delta p_{\text{KCJ}}^{min} + \delta p_{\text{K}u}^{min} + \delta p_{\text{KTH}}^{min} + \delta p_{\text{KtK}};\\ \delta \dot{m}_{\Sigma}^{max} &= \delta \dot{m}_{\text{KCJ}}^{max} + \delta \dot{m}_{\text{KU}}^{max} + \delta \dot{m}_{\text{KTH}}^{max} + \delta \dot{m}_{\text{KtK}}; \end{split}$$

$$\begin{split} \delta \dot{m}_{\Sigma}^{min} &= \delta \dot{m}_{\text{\tiny KCJ}}^{min} + \delta \dot{m}_{\text{\tiny KU}}^{min} + \delta \dot{m}_{\text{\tiny KTH}}^{min} + \delta \dot{m}_{\text{\tiny Ktk}};\\ \delta P_{\Sigma}^{max} &= \delta P_{\text{\tiny CJ}}^{max} + \delta P_{u}^{max} + \delta P_{\text{\tiny TH}}^{max} + \delta P_{\text{\tiny tk}};\\ \delta P_{\Sigma}^{min} &= \delta P_{\text{\tiny CJ}}^{min} + \delta P_{u}^{min} + \delta P_{\text{\tiny TH}}^{min} + \delta P_{\text{\tiny tk}}. \end{split}$$

Расчёт проводится в программном комплексе MathCAD, результаты представлены в таблице 1.12.

Таблица 1.12

| τ, c | $\delta p_{	ext{	iny K}\Sigma}^{max}$ | $\delta p_{{	iny K}\Sigma}^{min}$ | $\delta \dot{m}_{\Sigma}^{max}$ | $\delta \dot{m}_{\Sigma}^{min}$ | $\delta P_{\Sigma}^{max}$ | $\delta P_{\Sigma}^{min}$ |
|------|---------------------------------------|-----------------------------------|---------------------------------|---------------------------------|---------------------------|---------------------------|
| 0    | 0,195                                 | -0,28                             | 0,195                           | -0,28                           | 0,137                     | -0,221                    |
| 1    | 0,15                                  | -0,325                            | 0,15                            | -0,325                          | 0,089                     | -0,296                    |
| 2    | 0,124                                 | -0,351                            | 0,124                           | -0,351                          | 0,062                     | -0,296                    |

По результатам табл. 1.12 определяются максимальные диапазоны давления в камере сгорания, расхода и тяги.

$$p_{Kmax} = p_{KN} \cdot (1 + \delta p_{\kappa \Sigma}^{max}) = 11,95 \text{ МПа;}$$
  $p_{Kmin} = p_{KN} \cdot (1 + \delta p_{\kappa \Sigma}^{min}) = 6,49 \text{ МПа;}$   $\dot{m}_{max} = \dot{m}_N \cdot (1 + \delta \dot{m}_{\Sigma}^{max}) = 76 \text{ кг/c;}$   $\dot{m}_{min} = \dot{m}_N \cdot (1 + \delta \dot{m}_{\Sigma}^{min}) = 41,28 \text{ кг/c;}$   $P_{max} = P_N \cdot (1 + \delta P_{\Sigma}^{max}) = 181,92 \text{ кH;}$   $P_{min} = P_N \cdot (1 + \delta P_{\Sigma}^{max}) = 112,64 \text{ кH.}$ 

Из анализа полученных значений для диапазонов величин давления, расхода и тяги можно сделать вывод о необходимости ограничения воздействия температурного фактора в процессе работы двигателя. Одним из способов уменьшения влияния начальной температуры заряда является термостатирование двигателя перед пуском в диапазоне  $\pm 5$ °C.

# 1.6. Расчет и проектирование корпуса РДТТ

Особенностью конструкций РДТТ, существенно отличающих их от ЖРД, является тот факт, что камера двигателя одновременно выполняет функцию хранения топливного заряда и функцию объема, в котором происходит горение топлива и из которого истекают продукты горения. В связи с этим велико влияние корпуса РДТТ на внешнебаллистические характеристики ракеты.

Основные требования, предъявляемые к проектируемым корпусам двигателей на твердом топливе:

- Форма корпуса РДТТ должна соответствовать принятой форме топливного заряда. Сказанное обусловлено тем фактором, что основные требования, предъявляемые к РДТТ техническим заданием (например, по зависимости тяги от времени) обеспечиваются топливным зарядом.
- Корпус РДТТ должен обеспечивать выполнение требования оптимальности для ракеты в целом. Часто это требование может сводиться к минимизации массы корпуса двигателя. Решение этой задачи тесно связано с выбором не только формы корпусных деталей, но и выбором материалов, соединений отдельных узлов и деталей друг с другом, способов крепления заряда и т.п.
- Конструкция корпуса РДТТ должна быть технологичной.

# 1.6.1. Расчёт параметров теплового потока в камере сгорания

Учитывая необходимость в обеспечении высоких показателей качества двигателя в целом, выбор материала ТЗП должен быть оптимальным, т.е. должна быть оптимальна совокупность ряда характеристик этого материала (высокая теплоемкость, стойкость к термической деструкции, масса). Все применяемые для ТЗП материалы можно разделить на две группы – пассивные и активные.

Активные (абляционные) — материалы, поглощающие подводимую к ним теплоту, которая затрачивается на необходимые теплофизические, физико-химические и механические преобразования в их структуре. В процессе работы двигателя под воздействием тепловых потоков происходит разрушение таких покрытий, унос их массы и, соответственно, изменение формы. Такие материалы представляют, в основном, композиционные материалы с полимерной матрицей, керамическим и полимерным наполнителем.

В качестве материалов для ТЗП оправдано применение абляционного материала, относящегося к эластичной группе абляторов, например, композиционного материала с

основой связующего из термопластичного полимера и дисперсно-волокнистого наполнителя из керамики. Свойства данного материала представлены в таблице 1.13.

*Таблица 1.13. Свойства ТЗП [1.1].* 

| Параметр   | Значение              |
|--|-----------------------|
| 1. Плотность материала покрытия $\rho_{\rm n}$ , кг/м <sup>3</sup>       | 1300                  |
| 2. Теплоёмкость $C_{pп}$ , Дж/кг · К                                     | 2600                  |
| 3. Коэффициент теплопроводности $\lambda_{\rm n}$ , Вт/м · К             | 0,9                   |
| 4.Температурный коэффициент линейного                                    | $2 \cdot 10^{-4}$     |
| расширения материала ТЗП $\alpha_{\rm n}$ , 1/К                          | 2 10                  |
| 5. Температура поверхности газового тракта $T_w$ , К                     | 2500                  |
| 6. Полная энтальпия материала покрытия $I_{\rm n}$ , Дж/кг               | $-4 \cdot 10^{6}$     |
| 7. Массовое содержание связующего $\varphi$                              | 0,6                   |
| 8. Удельная теплота абляции материала $Q_{\rm n}$ , Дж/кг                | $3 \cdot 10^{6}$      |
| 9. Коэффициент температуропроводности а <sub>п</sub> , м <sup>2</sup> /с | $0,166 \cdot 10^{-6}$ |

Расчёт тепловых потоков проводится для значений параметров продуктов сгорания в камере двигателя, представленных в таблице 1.14.

Таблица 1.14. Параметры продуктов сгорания в камере двигателя.

| Параметр  | Значение              |
|---|-----------------------|
| 1. Давление в камере сгорания $p_K$ , МПа                                     | 10                    |
| $2$ . Температура $T_K$ , К   | 3327,16               |
| 3. Газовая постоянная $R_K$ , Дж/кг · К                                       | 299,972               |
| 4. Показатель адиабаты $k$  | 1,185                 |
| 5. Относительное массовое содержание к-фазы $z_K$                             | 0,311                 |
| 6. Полная энтальпия продуктов сгорания в камере двигателя $I_K$ , кДж/кг · К; | -1839,7               |
| 7. Коэффициент динамической вязкости $\eta$ , Па · с                          | $0.922 \cdot 10^{-4}$ |
| 8. Коэффициент теплопроводности $\lambda$ , $Bт/м \cdot K$                    | 0,425173              |
| 9. Теплоёмкость продуктов сгорания $c_p$ , кДж/кг · К                         | 3,184                 |

Теплозащитные покрытия должны обеспечивать:

- надежную защиту стенки КС от воздействия тепловых потоков;
- достаточную работоспособность при эрозионном воздействии газового потока;
- стабильность свойств при длительном хранении;
- сохранение собственных несущих свойств (отсутствие разрушения);
- в условиях упругой деформации и при вибрации;
- надежную адгезию к корпусу и защитно-крепящему слою.

# 1.6.1.1. Зона переднего днища

Зона переднего днища характеризуется следующими параметрами (расчёт проводится в программном комплексе MathCAD):

• эквивалентный размер области:

$$d_{\scriptscriptstyle 3} = \frac{\pi \cdot d_{\scriptscriptstyle \mathrm{H}}}{4} = 0.251 \,\mathrm{M};$$

- характерная скорость течения газа W = 20 м/c;
- время взаимодействия ПС со стенкой  $t = \tau_{\rm p} = 2,25$  с.

### Расчёт конвективного теплового потока

Число Маха в данной зоне:

$$M = \frac{W}{\sqrt{k \cdot R_K \cdot T_K}} = 0.018.$$

Определяется статическая температура продуктов сгорания в районе переднего днища:

$$T_K' = \frac{T_K}{1 + \frac{k-1}{2} \cdot M^2} = 3327 \text{ K}.$$

Определяется число Прандтля:

$$Pr = \frac{\eta \cdot c_P}{\lambda} = 0,69.$$

Коэффициент восстановления температуры:

$$r = \sqrt[3]{Pr} = 0.884$$
.

Температура и полная энтальпия продуктов сгорания на адиабатической стенке:

$$T_r = T_K' \cdot \left[ 1 + \frac{k-1}{2} \cdot r \cdot M^2 \right] = 3327 \text{ K};$$
 $H_r = c_{Pr} \cdot T_r = 10,59 \text{ K/J/K/KG}.$ 

Энтальпия и плотность продуктов сгорания при температуре стенки:

$$H_w = c_{Pw} \cdot T_w = 7.96 \, \text{K/J/K/}_{K\Gamma};$$

$$\rho_w = \frac{p_K}{R_K \cdot T_w} = 13,335 \text{ KF/}_{M^3}.$$

Значение чисел Рейнольдса и Прандля у стенки:

$$Re_{w} = \frac{\rho_{w} \cdot W \cdot d_{9}}{\eta_{w}} = 788600;$$

$$Pr_{w} = \frac{\eta_{w} \cdot c_{Pw}}{\lambda_{w}} = 0,846.$$

При расчете указанных чисел принимается, что теплофизические параметры ПС у стенки и в ядре потока равны: $\eta_w = 0.000085~\text{Пa}\cdot\text{c},~\lambda_w = 0.32~\text{Вт/м}.$ 

Значение числа Стантона на идеальной стенке:

$$St^* = 0.0296 \cdot Re_w^{-0.2} \cdot Pr_w^{-0.6} \left(\frac{H_w}{H_w}\right)^{0.39} \cdot \left[1 + \frac{k-1}{2} \cdot r \cdot M^2\right]^{0.11} = 1.937 \cdot 10^{-3}.$$

Значение числа Стантона для реальных условий определяется по следующей формуле через поправочные коэффициенты:

$$St = St^* \cdot k_{\rm B} \cdot k_{\rm III} \cdot k_{\rm p}$$

где  $k_{\rm B}$  – коэффициент, учитывающий вдув газа в результате разложения газа;

 $k_{\mathrm{m}}$  – коэффициент, учитывающий шероховатость стенки;

 $k_{\rm p}$  – коэффициент, учитывающий влияние конденсированных частиц в ПС.

$$k_{\mathrm{B}} = 0.9;$$
 
$$k_{\mathrm{III}} = 1 + 0.151 \cdot k_{S}^{0.29} = 1.1;$$
 
$$k_{\mathrm{p}} = 1 + 0.0246 \cdot Re_{w}^{-0.3} \cdot \left(\frac{z_{\mathrm{K}}}{1 - z_{\mathrm{K}}}\right)^{2.45} = 1$$
 
$$St = St^{*} \cdot k_{\mathrm{B}} \cdot k_{\mathrm{III}} \cdot k_{\mathrm{p}} = 1.918 \cdot 10^{-3}.$$

Значение плотности конвективного теплового потока к стенке камеры сгорания:

$$\alpha = \rho_w \cdot W \cdot St \cdot C_p = 1629 \frac{BT}{M^2 \cdot K};$$

$$q_K = \alpha \cdot (T_K - T_w) = 1,347 \cdot 10^6 \frac{BT}{M^2}.$$

#### Расчёт параметров радиационного теплообмена

Степень черноты стенки  $\varepsilon_w = 0.8$ .

Из результатов термодинамического расчета определяются парциальные давления молекул воды и углекислого газа:

$$p_{H_2O} = 0$$
,822158 МПа;

$$p_{CO_2} = 0.0730914 \text{ M}\Pi a.$$

Далее, принимая характерный диаметр излучающего объема $D_3$  равным  $d_3$ , определяется средняя длина пути луча  $l=0.9\cdot d_3=0.226$  м.

Интегральные излучательные способности трехатомных молекул и газообразных продуктов сгорания в целом:

$$\begin{split} \varepsilon_{CO_2} &= 1,5306 \cdot \left( p_{CO_2} \cdot l \right)^{0.33} \cdot \left( \frac{T_{\infty}}{100} \right)^{-0.5} = 0,069; \\ \varepsilon_{H_2O} &= 4,4425 \cdot p_{H_2O}^{0.8} l^{0.6} \cdot \left( \frac{T_{\infty}}{100} \right)^{-1} = 0,047; \\ \varepsilon_{\Gamma} &= \varepsilon_{H_2O} + \varepsilon_{CO_2} - \varepsilon_{H_2O} \cdot \varepsilon_{CO_2} = 0,112. \end{split}$$

Будем считать, что плотность к-фазы составляет  $\rho_{\kappa\varphi}=2200\,\mathrm{kr/m^3}$ . Среднемассовый диаметр конденсированных частиц ПС определяется по выражению:

$$d_{43} = 10,68 \cdot d_{\text{кр}}^{0,293} \left[ 1 - e^{-0,1128 \cdot z_{\text{K}} \cdot t_{\text{K}} \cdot p_{\text{K}} / 10^6} \right] = 4,259 \text{ мкм.}$$

Тогда эффективный коэффициент ослабления луча в продуктах сгорания и величина  $\varepsilon_{\Pi C}$  равны:

$$d = 0.042 \cdot \frac{1}{\rho_{\kappa\phi}} \cdot \sqrt[3]{\frac{T_K}{d_{43}^2}} \cdot z_{\kappa} = 0.338;$$

$$\varepsilon_{\Pi C} = 1 - (1 - \varepsilon_{\scriptscriptstyle \Gamma}) \cdot e^{-\mathrm{d} \cdot \mathrm{l}} = 0,177.$$

Определяется плотность радиационного теплового потока:

$$q_p = \varepsilon_w \cdot \varepsilon_{\Pi C} \cdot \sigma_0 \cdot (T_K^4 - T_w^4) = 6.717 \cdot 10^5 \text{ BT}/_{M^2}.$$

Предположим, что начальная температура материала ТЗП  $T_{\rm n0}=293~{\rm K}.$ 

Тогда скорость уноса массы материала:

$$U_{\Pi} = \frac{q_K + q_p}{\rho_{\Pi} \cdot \left( Q_{\Pi} + \varphi \cdot (I_K - I_{\Pi}) + C_{p,\Pi} \cdot (T_W - T_{\Pi 0}) \right)} = 1,548 \cdot 10^{-4} \,\mathrm{M/c}.$$

Принимается, что максимально допустимая температура силовой оболочки под материалом ТЗП равна  $T_{\rm M} = 500~{\rm K}$ . Тогда с учетом определенных выше значений необходимая толщина слоя абляционного ТЗП рассчитывается по формуле:

$$\delta_{\Pi} = \frac{\mathrm{a}_{\Pi}}{U_{\Pi}} \cdot ln \left( \frac{T_W - T_{\Pi 0}}{T_M - T_{\Pi 0}} \right) + U_{\Pi} \cdot \tau_p = 2,642 \cdot 10^{-3} \mathrm{M}.$$

Принимается толщина ТЗП  $\delta_{\rm n} = 3 \cdot 10^{-3} {\rm M} = 3 {\rm ~mm}.$ 

# 1.6.1.2. Зона цилиндрической части

Зона цилиндрической части характеризуется следующими параметрами:

• эквивалентный размер области:

$$d_3 = 1.037 \text{ M};$$

- характерная скорость течения газа W = 200 м/c;
- время взаимодействия  $\Pi C$  со стенкой t = 0 с.

#### Расчёт конвективного теплового потока

Число Маха в данной зоне:

$$M = \frac{W}{\sqrt{k \cdot R_K \cdot T_K}} = 0.184.$$

Определяется статическая температура продуктов сгорания в районе переднего днища:

$$T_K' = \frac{T_K}{1 + \frac{k-1}{2} \cdot M^2} = 3317 \text{ K}.$$

Определяется число Прандтля:

$$Pr = \frac{\eta \cdot c_P}{\lambda} = 0,69.$$

Коэффициент восстановления температуры:

$$r = \sqrt[3]{Pr} = 0.884.$$

Температура и полная энтальпия продуктов сгорания на адиабатической стенке:

$$T_r = T_K' \cdot \left[ 1 + \frac{k-1}{2} \cdot r \cdot M^2 \right] = 3326 \text{ K};$$
 $H_r = c_{Pr} \cdot T_r = 10,59 \text{ KДж/}_{K\Gamma}$ 

Энтальпия и плотность продуктов сгорания при температуре стенки:

$$H_w = c_{Pw} \cdot T_w = 7,96$$
 кДж/кг;

$$\rho_w = \frac{p_K}{R_K \cdot T_w} = 13,335 \text{ KF/}_{\text{M}^3}.$$

Значение чисел Рейнольдса и Прандля у стенки:

$$Re_{w} = \frac{\rho_{w} \cdot W \cdot d_{9}}{\eta_{w}} = 3,253 \cdot 10^{7};$$
  
 $Pr_{w} = \frac{\eta_{w} \cdot c_{Pw}}{\lambda_{w}} = 0,846.$ 

При расчете указанных чисел принимается, что теплофизические параметры ПС у стенки и в ядре потока равны:  $\eta_w = 0.000085~\mathrm{Ha\cdot c}$ ,  $\lambda_w = 0.32~\mathrm{Bt/m}$ .

Значение числа Стантона на идеальной стенке:

$$St^* = 0.0296 \cdot Re_w^{-0.2} \cdot Pr_w^{-0.6} \left(\frac{H_w}{H_r}\right)^{0.39} \cdot \left[1 + \frac{k-1}{2} \cdot r \cdot M^2\right]^{0.11} = 9.211 \cdot 10^{-4}.$$

Значение числа Стантона для реальных условий определяется по следующей формуле через поправочные коэффициенты:

$$St = St^* \cdot k_{\rm B} \cdot k_{\rm III} \cdot k_{\rm p}$$

где  $k_{\scriptscriptstyle \rm B}$  – коэффициент, учитывающий вдув газа в результате разложения газа;

 $k_{\mathrm{m}}$  – коэффициент, учитывающий шероховатость стенки;

 $k_{\rm p}$  – коэффициент, учитывающий влияние конденсированных частиц в ПС.

$$k_{\rm B} = 0.9;$$
 
$$k_{\rm III} = 1 + 0.151 \cdot k_S^{0.29} = 1.1;$$
 
$$k_{\rm p} = 1 + 0.0246 \cdot Re_w^{-0.3} \cdot \left(\frac{z_{\rm K}}{1 - z_{\rm K}}\right)^{2.45} = 1$$
 
$$St = St^* \cdot k_{\rm B} \cdot k_{\rm III} \cdot k_{\rm p} = 9.119 \cdot 10^{-4}.$$

Значение плотности конвективного теплового потока к стенке камеры сгорания:

$$\alpha = \rho_w \cdot W \cdot St \cdot C_p = 7743 \frac{BT}{M^2 \cdot K};$$

$$q_K = \alpha \cdot (T_K - T_w) = 6,405 \cdot 10^6 \frac{BT}{M^2}.$$

#### Расчёт параметров радиационного теплообмена

Степень черноты стенки  $\varepsilon_w = 0.8$ .

Из результатов термодинамического расчета определяются парциальные давления молекул воды и углекислого газа:

$$p_{H_2O} = 0,822158$$
 МПа;  $p_{CO_2} = 0,0730914$  МПа.

Далее, принимая характерный диаметр излучающего объема $D_3$  равным  $d_3$ , определяется средняя длина пути луча  $l=0.9\cdot d_3=0.933$  м.

Интегральные излучательные способности трехатомных молекул и газообразных продуктов сгорания в целом:

$$\begin{split} \varepsilon_{CO_2} &= 1{,}5306 \cdot \left(p_{CO_2} \cdot l\right)^{0.33} \cdot \left(\frac{T_{\infty}}{100}\right)^{-0.5} = 0{,}109; \\ \varepsilon_{H_2O} &= 4{,}4425 \cdot p_{H_2O}^{0.8} l^{0.6} \cdot \left(\frac{T_{\infty}}{100}\right)^{-1} = 0{,}11; \\ \varepsilon_{\Gamma} &= \varepsilon_{H_2O} + \varepsilon_{CO_2} - \varepsilon_{H_2O} \cdot \varepsilon_{CO_2} = 0{,}207. \end{split}$$

Будем считать, что плотность к-фазы составляет  $\rho_{\kappa \varphi} = 2200 \, \mathrm{kr/m^3}$ . Среднемассовый диаметр конденсированных частиц ПС определяется по выражению:

$$d_{43}=10$$
,68 ·  $d_{\mathrm{kp}}^{0,293} \big[1-e^{-0,1128\cdot z_{\mathrm{K}}\cdot t_{\mathrm{K}}\cdot p_{\mathrm{K}}/10^6}\big]=4$ ,259 мкм.

Тогда эффективный коэффициент ослабления луча в продуктах сгорания и величина  $\varepsilon_{\Pi C}$  равны:

$$d = 0.042 \cdot \frac{1}{\rho_{\text{K}\Phi}} \cdot \sqrt[3]{\frac{T_K}{d_{43}^2}} \cdot z_{\text{K}} = 0.338;$$

$$\varepsilon_{\Pi C} = 1 - (1 - \varepsilon_{\Gamma}) \cdot e^{-d \cdot l} = 0.421.$$

Определяется плотность радиационного теплового потока:

$$q_p = \varepsilon_w \cdot \varepsilon_{\Pi C} \cdot \sigma_0 \cdot (T_K^4 - T_w^4) = 1,595 \cdot 10^6 \text{ BT}/_{M^2}.$$

Предположим, что начальная температура материала ТЗП  $T_{\rm n0}=293~{\rm K}.$ 

Тогда скорость уноса массы материала:

$$U_{\Pi} = \frac{q_K + q_p}{\rho_{\Pi} \cdot \left( Q_{\Pi} + \varphi \cdot (I_K - I_{\Pi}) + C_{p,\Pi} \cdot (T_W - T_{\Pi 0}) \right)} = 6,132 \cdot 10^{-4} \,\mathrm{M/c}.$$

Принимается, что максимально допустимая температура силовой оболочки под материалом ТЗП равна  $T_{\rm M} = 500~{\rm K}$ . Тогда с учетом определенных выше значений необходимая толщина слоя абляционного ТЗП рассчитывается по формуле:

$$\delta_{\Pi} = rac{{
m a}_{\Pi}}{U_{\Pi}} \cdot ln \left(rac{T_W - T_{\Pi 0}}{T_M - T_{\Pi 0}}
ight) + U_{\Pi} \cdot au_p = 5,789 \cdot 10^{-4} {
m ~M}.$$

Принимается толщина ТЗП  $\delta_{\pi} = 1 \cdot 10^{-3} \text{ м} = 1 \text{ мм}.$ 

# 1.6.1.3. Зона у заднего днища

Зона у заднего днища характеризуется следующими параметрами:

• эквивалентный размер области:

$$d_9 = 0.251 \text{ M};$$

- характерная скорость течения газа W = 400 м/c;
- время взаимодействия ПС со стенкой t = 2,25 с.

## Расчёт конвективного теплового потока

Число Маха в данной зоне:

$$M = \frac{W}{\sqrt{k \cdot R_K \cdot T_K}} = 0.368.$$

Определяется статическая температура продуктов сгорания в районе переднего днища:

$$T_K' = \frac{T_K}{1 + \frac{k-1}{2} \cdot M^2} = 3286 \text{ K}.$$

Определяется число Прандтля:

$$Pr = \frac{\eta \cdot c_P}{\lambda} = 0.69.$$

Коэффициент восстановления температуры:

$$r = \sqrt[3]{Pr} = 0.884.$$

Температура и полная энтальпия продуктов сгорания на адиабатической стенке:

$$T_r = T_K' \cdot \left[1 + \frac{k-1}{2} \cdot r \cdot M^2\right] = 3322 \text{ K};$$
 $H_r = c_{Pr} \cdot T_r = 10,58 \text{ KДж/}_{K\Gamma}$ 

Энтальпия и плотность продуктов сгорания при температуре стенки:

$$H_w = c_{Pw} \cdot T_w = 7,96 \, \frac{\text{кДж}}{\text{кг}};$$

$$\rho_W = \frac{p_K}{R_K \cdot T_W} = 13,335 \text{ KF/}_{\text{M}^3}.$$

Значение чисел Рейнольдса и Прандля у стенки:

$$Re_{w} = \frac{\rho_{w} \cdot W \cdot d_{9}}{\eta_{w}} = 1,577 \cdot 10^{7};$$
  
 $Pr_{w} = \frac{\eta_{w} \cdot c_{Pw}}{\lambda_{w}} = 0,846.$ 

При расчете указанных чисел принимается, что теплофизические параметры ПС у стенки и в ядре потока равны: $\eta_w = 0.000085~\text{Пa}\cdot\text{c},~\lambda_w = 0.32~\text{Вт/м}.$ 

Значение числа Стантона на идеальной стенке:

$$St^* = 0.0296 \cdot Re_w^{-0.2} \cdot Pr_w^{-0.6} \left(\frac{H_w}{H_r}\right)^{0.39} \cdot \left[1 + \frac{k-1}{2} \cdot r \cdot M^2\right]^{0.11} = 1.066 \cdot 10^{-3}.$$

Значение числа Стантона для реальных условий определяется по следующей формуле через поправочные коэффициенты:

$$St = St^* \cdot k_{\rm\scriptscriptstyle B} \cdot k_{\rm\scriptscriptstyle III} \cdot k_{\rm\scriptscriptstyle p},$$

где  $k_{\rm B}$  – коэффициент, учитывающий вдув газа в результате разложения газа;

 $k_{\mathrm{m}}$  – коэффициент, учитывающий шероховатость стенки;

 $k_{\rm p}$  – коэффициент, учитывающий влияние конденсированных частиц в ПС.

$$k_{\scriptscriptstyle 
m B} = 0.9;$$
 
$$k_{\scriptscriptstyle 
m III} = 1 + 0.151 \cdot k_{\scriptscriptstyle 
m S}^{0.29} = 1.1;$$

$$k_{\rm p} = 1 + 0.0246 \cdot Re_{\rm w}^{-0.3} \cdot \left(\frac{z_{\rm K}}{1 - z_{\rm K}}\right)^{2.45} = 1$$
  
 $St = St^* \cdot k_{\rm B} \cdot k_{\rm III} \cdot k_{\rm p} = 1.055 \cdot 10^{-3}.$ 

Значение плотности конвективного теплового потока к стенке камеры сгорания:

$$\alpha = \rho_w \cdot W \cdot St \cdot C_p = 1792 \frac{BT}{M^2 \cdot K};$$

$$q_K = \alpha \cdot (T_K - T_w) = 1,482 \cdot 10^7 \frac{BT}{M^2}.$$

#### Расчёт параметров радиационного теплообмена

Степень черноты стенки  $\varepsilon_w = 0.8$ .

Из результатов термодинамического расчета определяются парциальные давления молекул воды и углекислого газа:

$$p_{H_2O} = 0,822158 \text{ МПа;}$$
  $p_{CO_2} = 0,0730914 \text{ МПа.}$ 

Далее, принимая характерный диаметр излучающего объема $D_3$  равным  $d_3$ , определяется средняя длина пути луча  $l=0.9\cdot d_3=0.226$  м.

Интегральные излучательные способности трехатомных молекул и газообразных продуктов сгорания в целом:

$$\begin{split} \varepsilon_{CO_2} &= 1,5306 \cdot \left( p_{CO_2} \cdot l \right)^{0.33} \cdot \left( \frac{T_{\infty}}{100} \right)^{-0.5} = 0,069; \\ \varepsilon_{H_2O} &= 4,4425 \cdot p_{H_2O}^{0.8} l^{0.6} \cdot \left( \frac{T_{\infty}}{100} \right)^{-1} = 0,047; \\ \varepsilon_{\Gamma} &= \varepsilon_{H_2O} + \varepsilon_{CO_2} - \varepsilon_{H_2O} \cdot \varepsilon_{CO_2} = 0,112. \end{split}$$

Будем считать, что плотность к-фазы составляет  $\rho_{\kappa \varphi} = 2200 \, \mathrm{kr/m^3}$ . Среднемассовый диаметр конденсированных частиц ПС определяется по выражению:

$$d_{43} = 10,68 \cdot d_{\text{KD}}^{0,293} \left[ 1 - e^{-0,1128 \cdot z_{\text{K}} \cdot t_{\text{K}} \cdot p_{\text{K}} / 10^6} \right] = 4,259 \text{ мкм.}$$

Тогда эффективный коэффициент ослабления луча в продуктах сгорания и величина  $\varepsilon_{\Pi C}$  равны:

$$d = 0.042 \cdot \frac{1}{\rho_{K\Phi}} \cdot \sqrt[3]{\frac{T_K}{d_{43}}} \cdot z_K = 0.338;$$

$$\varepsilon_{\Pi C} = 1 - (1 - \varepsilon_{\Gamma}) \cdot e^{-d \cdot l} = 0.177.$$

Определяется плотность радиационного теплового потока:

$$q_p = \varepsilon_w \cdot \varepsilon_{\Pi C} \cdot \sigma_0 \cdot (T_K^4 - T_w^4) = 6.717 \cdot 10^5 \text{ BT}/_{M^2}.$$

Предположим, что начальная температура материала ТЗП  $T_{n0} = 293 \text{ K}$ .

Тогда скорость уноса массы материала:

$$U_{\Pi} = \frac{q_K + q_p}{\rho_{\Pi} \cdot \left(Q_{\Pi} + \varphi \cdot (I_K - I_{\Pi}) + C_{p,\Pi} \cdot (T_W - T_{\Pi 0})\right)} = 1,188 \cdot 10^{-3} \,\mathrm{M/c}.$$

Принимается, что максимально допустимая температура силовой оболочки под материалом ТЗП равна  $T_{\rm M} = 500~{\rm K}$ . Тогда с учетом определенных выше значений необходимая толщина слоя абляционного ТЗП рассчитывается по формуле:

$$\delta_{\Pi} = rac{{
m a}_{\Pi}}{U_{\Pi}} \cdot ln \left(rac{T_W - T_{\Pi 0}}{T_M - T_{\Pi 0}}
ight) + U_{\Pi} \cdot au_p = 2,972 \cdot 10^{-3} \; {
m M}.$$

Принимается толщина ТЗП  $\delta_{\pi} = 3 \cdot 10^{-3} \text{ м} = 3 \text{ мм}.$ 

## 1.6.2. Расчет толщины силовой оболочки корпуса РДТТ

В качестве материала силовой оболочки корпуса стартового РДТТ выбираем Сталь 32Х2НВМБР. Характеристики материала и исходные данные для расчёта представлены в таблице 1.15.

Таблица 1.15. Характеристики Стали 32Х2НВМБР и исходные данные для расчёта силовой оболочки корпуса стартового РДТТ

| Параметр   | Значение |
|--|----------|
| 1. Плотность Стали 32Х2НВМБР $\rho_{\text{квк}}$ , кг/м <sup>3</sup> | 1756     |
| 2. Временное сопротивление $\sigma_{\scriptscriptstyle \rm B}$ , МПа | 1750     |
| 3. Наружный диаметр заряда с ТЗП $d_{\rm нар}$ , м                   | 0,322    |
| 4. Максимальное давление в камере сгорания $p_{\kappa}^{max}$ , МПа  | 11,9     |
| $5$ . Коэффициент запаса $n_{\scriptscriptstyle  m T}$               | 1,5      |

Допустимое напряжение:

$$\sigma_{\text{доп}} = \frac{\sigma_{\text{в}}}{n_{\text{г}}} = 1167 \text{ МПа}.$$

Толщина стенки корпуса:

$$\delta_{\scriptscriptstyle \mathrm{K}} = \frac{d_{\scriptscriptstyle \mathrm{Hap}} \cdot p_{\scriptscriptstyle \mathrm{K}}^{max}}{2 \cdot \sigma_{\scriptscriptstyle \mathrm{TOH}}} = 1,656 \cdot 10^{-3} \; \mathrm{M}.$$

Примем толщину корпуса  $\delta_{\rm K} = 0{,}002~{\rm M}.$ 

Найдем толщину стенки для эллиптического днища.

Малая полуось эллипса:

$$b = \frac{2}{3} \cdot \frac{d_{\text{нар}}}{2} = \frac{d_{\text{нар}}}{3} = 0,107 \text{ м}.$$

Тогда

$$\delta_{ ext{ iny K.ДH}} = n_{ ext{ iny T}} \cdot rac{1 + 2\left(rac{2\cdot b}{d_{ ext{ iny Hap}}}
ight)^2}{6\cdot \left(rac{2\cdot b}{d_{ ext{ iny Hap}}}
ight)^2} \cdot rac{p_{ ext{ iny K}}^{max}\cdot d_{ ext{ iny Hap}}}{2\cdot \sigma_{ ext{ iny Join}}} = 1,177\cdot 10^{-3} \; ext{ iny M}.$$

Примем толщину днища корпуса  $\delta_{\text{к.лн}} = 0.002 \text{ м.}$ 

## 1.7. Расчет и проектирование соплового блока

# 1.7.1.Выбор типа и профилирование сопла

#### Профилирование трансзвуковой части сопла

Неверный профиль критического сечения сопла, как и неверный профиль дозвукового участка, также может привести к возникновению в сверхзвуковом участке системы скачков уплотнения, которые снижают энергетические характеристики соплового блока в целом.

Для того чтобы эрозионный унос не привел к мгновенному увеличению площади критического сечения, введем цилиндрический участок.

#### Профилирование расширяющейся (сверхзвуковой) части сопла

При профилировании сверхзвуковой части сопла следует учитывать основные требования к сопловым блокам:

- В сверхзвуковой части сопла должны, по-возможности, отсутствовать скачки уплотнения, наличие которых увеличивает коэффициент газодинамических потерь.
- На выходе сверхзвукового сопла поток продуктов сгорания должен быть равномерным.
- Давление в выходном сечении сопла должно приближаться к наружному давлению среды, в которой происходит работа двигательной установки.
- В случае наличия в продуктах сгорания конденсированной фазы рекомендуется исключить (снизить) ее попадание на стенку сопла вблизи выходного с целью избегания эрозионного разрушения последнего.

Для профилирования сверхзвуковой части сопла (в предположении гомогенного потока продуктов сгорания) можно использовать метод Рао (огибающих).

$$rac{R_a}{R_{ ext{ iny Kp}}} = rac{0.161}{0.05625} = 2.86$$
  $L_c = R_{ ext{ iny Kp}} \cdot L_{ ext{ iny OTH}} = 0.05625 \cdot 5 = 0.28 \, ext{m}$   $eta_{ ext{ iny BX}} = 35^\circ$ 

$$\beta_{\scriptscriptstyle \mathrm{BMX}} = 10^{\circ}$$

Минимальную длину расширяющейся части сопла обеспечивает сверхзвуковой контур с «угловой точкой», в котором сопряжение дозвукового и сверхзвукового участков сопла выполнено с изломом. Такой профиль обеспечивает и минимальный расход тугоплавких дорогостоящих материалов типа вольфрам и его соединений, используемых в критическом сечении сопла. Однако наличие «угловой точки» приводит к возникновению скачка уплотнения и к уносу материала проточного тракта в начальной части расширяющегося участка сопла.

## 1.7.2. Расчёт параметров теплового потока по соплу

Цель расчёта заключается в определении распределения коэффициентов конвективного теплообмена и энтальпии восстановления потока на адиабатической стенке в проектируемом сопле. Эти данные являются граничными условиями для решения краевой задачи теплопроводности, по результатам которых принимают решение о создании тепловой защиты.

Сопловой блок разбивается на 22 части, имеем при этом 23 сечений. Для каждого сечения определяем его радиус Y и координату X, отсчет которой ведется от критического сечения. По известному радиусу произвольного сечения определяем его площадь.

Безразмерные координаты осесимметричного контура (рис. 1.7) приведены в таблице 1.16. Начало координат расположено в минимальном сечении сопла.

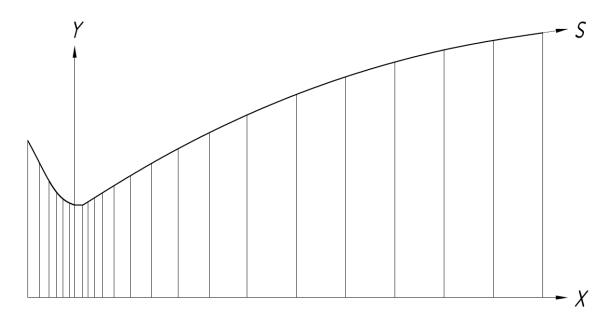


Рис. 1.7. Разбиение сопла на сечения для тепловых расчётов.

$$\bar{x} = \frac{x_i}{R_{\text{KP}}};$$

$$\bar{y} = \frac{R_i}{R_{\text{KP}}}.$$

Таблица 1.16.Безразмерные координаты осесимметричного конуса.

| №  | S <sub>i</sub> , MM | $x_i$ , MM | $R_i$ , mm | $\bar{x}$ | $\bar{y}$ |
|----|---------------------|------------|------------|-----------|-----------|
| 1  | 0                   | -28,56     | 95,5       | -0,508    | 1,698     |
| 2  | 15,15               | -21,52     | 82,09      | -0,383    | 1,459     |
| 3  | 29,39               | -15,52     | 70,86      | -0,276    | 1,26      |
| 4  | 37,56               | -11        | 64,05      | -0,196    | 1,139     |
| 5  | 43,3                | -7         | 59,94      | -0,124    | 1,066     |
| 6  | 48                  | -3         | 57,47      | -0,053    | 1,022     |
| 7  | 51,24               | 0          | 56,25      | 0         | 1         |
| 8  | 56,24               | 5          | 56,25      | 0,089     | 1         |
| 9  | 59,78               | 8          | 58,13      | 0,142     | 1,033     |
| 10 | 64,5                | 12         | 60,64      | 0,213     | 1,078     |
| 11 | 70,39               | 17         | 63,76      | 0,302     | 1,134     |
| 12 | 78,62               | 24         | 68,08      | 0,427     | 1,21      |
| 13 | 90,31               | 34         | 74,13      | 0,604     | 1,318     |
| 14 | 105,36              | 47         | 81,71      | 0,836     | 1,453     |
| 15 | 123,64              | 63         | 90,55      | 1,12      | 1,61      |
| 16 | 144,99              | 82         | 100,29     | 1,458     | 1,783     |
| 17 | 170,39              | 105        | 111,07     | 1,867     | 1,975     |
| 18 | 202,88              | 135        | 123,54     | 2,4       | 2,196     |
| 19 | 234,73              | 165        | 134,24     | 2,933     | 2,386     |
| 20 | 266,06              | 195        | 143,26     | 3,467     | 2,547     |
| 21 | 296,96              | 225        | 150,65     | 4         | 2,678     |
| 22 | 327,51              | 255        | 156,4      | 4,533     | 2,78      |
| 23 | 357,86              | 285        | 161        | 5,067     | 2,862     |

Показатели продуктов сгорания топлива:

- температура торможения  $T_{\kappa} = 3327,16 \text{ K};$
- показатель адиабаты k = 1,185;

- газовая постоянная R = 299,97 Дж/кг · К;
- давление торможения  $p_0 = 10 \text{ МПа}.$

Таблица 1.17. Зависимость переносных свойств и теплоёмкости от температуры

| Т, К                            | 2000  | 2400  | 2800  | 3000  | 3300  | 3700  |
|---------------------------------|-------|-------|-------|-------|-------|-------|
| $\mu \cdot 10^4$ , Па $\cdot$ с | 0,111 | 0,118 | 0,13  | 0,135 | 0,136 | 0,142 |
| $C_p$ , кДж/кг · К              | 1,74  | 1,87  | 1,88  | 1,9   | 1,915 | 1,92  |
| Pr                              | 0,42  | 0,44  | 0,455 | 0,46  | 0,48  | 0,49  |

Параметры газового потока принимаются в виде одномерного адиабатического течения идеального газа.

С помощью ГДФ в выбранных расчётных сечениях сопла вычисляются значения давления, температуры, скорости газа, а также числа Маха. Для расчёта используется программный комплекс MathCAD 15.

Газодинамические функции определяются по формулам:

$$q = \frac{F_{\text{kp}}}{F} = \frac{\pi \cdot R_{\text{kp}}^2}{\pi \cdot R^2} = \left(\frac{R_{\text{kp}}}{R}\right)^2 = \frac{1}{\bar{y}^2};$$

$$q = \lambda \cdot \left(1 - \frac{k-1}{k+1} \cdot \lambda^2\right)^{\frac{1}{k-1}} \cdot \left(\frac{k+1}{2}\right)^{\frac{1}{k-1}} \to \lambda;$$

$$\tau(\lambda) = \left(1 - \frac{k-1}{k+1} \cdot \lambda^2\right);$$

$$\varepsilon(\lambda) = \left(1 - \frac{k-1}{k+1} \cdot \lambda^2\right)^{\frac{1}{k-1}};$$

$$\pi(\lambda) = \left(1 - \frac{k-1}{k+1} \cdot \lambda^2\right)^{\frac{k}{k-1}}.$$

Давление газа:

$$p = p_{\scriptscriptstyle K} \cdot \pi$$
.

Температура газа:

$$T_{\infty} = T_{\kappa} \cdot \tau$$
.

Плотность газа:

$$\rho_{\text{\tiny K}} = \frac{p_{\text{\tiny K}}}{R \cdot T_{\text{\tiny K}}} = \frac{12.5 \cdot 10^6}{478,18 \cdot 3186} = 8,205 \; \frac{\text{\tiny K}\Gamma}{\text{\tiny M}^3};$$
$$\rho = \rho_{\text{\tiny K}} \cdot \varepsilon.$$

Скорость газа:

$$w_{\text{kp}} = \sqrt{\frac{2 \cdot k}{k+1} \cdot R \cdot T_{\text{k}}};$$
$$w = w_{\text{kp}} \cdot \lambda.$$

Число Маха:

$$M = \frac{\lambda \cdot \sqrt{\frac{2}{k+1}}}{\sqrt{1 - \frac{k-1}{k+1} \cdot \lambda^2}}.$$

Коэффициент восстановления:

$$r = \sqrt[3]{Pr}$$

Температура восстановления газа:

$$T_r = T_{\infty} \cdot \left(1 + \frac{k-1}{2} \cdot r \cdot M^2\right).$$

Энтальпия восстановления газа:

$$H_r = C_{pr} \cdot T_r$$

где  $C_{pr}$  – удельная теплоемкость газа при температуре восстановления газа на адиабатической стенке.

Температурный фактор:

$$\bar{T}_w = 0.83.$$

Температура стенки:

$$T_w = \overline{T}_w \cdot T_r = 0.83 \cdot T_r;$$
  
 $H_w = C_{nw} \cdot T_r.$ 

Плотность потока при температуре стенки:

$$\rho_w = \frac{p}{R \cdot T_w}.$$

Число Рейнольдса:

$$Re_{ws} = \frac{\rho_w \cdot w \cdot s}{\mu_w}.$$

Число Стантона:

$$St_w = 0.0326 \cdot (Re_{ws})^{-0.2} \cdot (Pr_w)^{-0.6} \cdot \left(\frac{H_w}{H_r}\right)^{0.39} \cdot \left(1 + \frac{k-1}{2} \cdot r \cdot M^2\right)^{0.11}.$$

Коэффициент теплообмена:

$$\alpha = \rho_w \cdot C_{pw} \cdot w \cdot St_w.$$

Приведенный коэффициент теплообмена:

$$\left(\frac{\alpha}{C_p}\right)_w = \rho_w \cdot w \cdot St_w.$$

Плотность конвективного теплового потока:

$$q_K = \alpha \cdot (T_r - T_w).$$

Результаты расчёта представлены в таблице 1.18.

Таблица 1.18

| № сечения | λ      | $q(\lambda)$ | <i>W</i> ,м/с | $T_0$ , $K$ | а, м/с | M      | р, МПа |
|-----------|--------|--------------|---------------|-------------|--------|--------|--------|
| 1         | 0,2199 | 0,347        | 228,718       | 3314        | 1085   | 0,2108 | 9,741  |
| 2         | 0,304  | 0,47         | 316,236       | 3301        | 1083   | 0,292  | 9,509  |
| 3         | 0,4244 | 0,63         | 441,5268      | 3276        | 1079   | 0,4092 | 9,063  |
| 4         | 0,5499 | 0,771        | 572,442       | 3242        | 1074   | 0,533  | 8,469  |
| 5         | 0,6759 | 0,881        | 703,027       | 3198        | 1066   | 0,6595 | 7,767  |
| 6         | 0,8068 | 0,958        | 839,3637      | 3144        | 1057   | 0,7941 | 6,955  |
| 7         | 1      | 1            | 1040          | 3045        | 1040   | 1      | 5,674  |
| 8         | 1      | 1            | 1040          | 3045        | 1040   | 1      | 5,674  |
| 9         | 1,2509 | 0,936        | 1301,604      | 2886        | 1013   | 1,2849 | 4,024  |
| 10        | 1,3809 | 0,86         | 1436,929      | 2790        | 996    | 1,4427 | 3,237  |
| 11        | 1,4925 | 0,778        | 1553,496      | 2700        | 980    | 1,5852 | 2,622  |
| 12        | 1,6071 | 0,683        | 1671,66       | 2600        | 961    | 1,7395 | 2,058  |
| 13        | 0,7289 | 0,576        | 1799,066      | 2485        | 940    | 1,9139 | 1,543  |
| 14        | 1,8447 | 0,474        | 1920,272      | 2369        | 918    | 2,0918 | 1,134  |
| 15        | 1,9489 | 0,386        | 2028,365      | 2257        | 896    | 2,2638 | 0,833  |
| 16        | 2,0392 | 0,315        | 2120,825      | 2156        | 875    | 2,4238 | 0,6205 |
| 17        | 2,1213 | 0,256        | 2208,138      | 2060        | 856    | 2,5796 | 0,4631 |
| 18        | 2,1971 | 0,207        | 2285,29       | 1967        | 836    | 2,7336 | 0,3454 |
| 19        | 2,2503 | 0,176        | 2341,467      | 1901        | 822    | 2,8485 | 0,2769 |
| 20        | 2,2914 | 0,154        | 2385,557      | 1848        | 811    | 2,9415 | 0,2314 |
| 21        | 2,3214 | 0,139        | 2415,544      | 1809        | 802    | 3,0119 | 0,2019 |
| 22        | 2,3426 | 0,129        | 2438,228      | 1781        | 796    | 3,0631 | 0,1828 |
| 23        | 2,358  | 0,122        | 2452,97       | 1761        | 791    | 3,1011 | 0,1698 |

Продолжение таблицы 1.18

| № ce- | T 1/        | T V      | $H_r$ , | $H_w$ , | $\rho_w$ ,        | $Re_{ws}$ | $St_w$ | кВт                                  | МВт                   |
|-------|-------------|----------|---------|---------|-------------------|-----------|--------|--------------------------------------|-----------------------|
| чения | $T_r$ , $K$ | $T_w, K$ | кДж/кг  | кДж/кг  | кг/м <sup>3</sup> | 107       | · 10³  | $\alpha, \frac{\alpha}{M^2 \cdot K}$ | $q_K, {\mathrm{M}^2}$ |
| 1     | 3324        | 2759     | 6,37    | 5,184   | 11,769            | -         | -      | -                                    | -                     |
| 2     | 3322        | 2757     | 6,364   | 5,18    | 11,499            | 0,4291    | 2,282  | 15,63                                | 8,824                 |
| 3     | 3316        | 2752     | 6,353   | 5,171   | 10,977            | 1,11      | 1,888  | 17,23                                | 9,713                 |
| 4     | 3308        | 2746     | 6,337   | 5,159   | 10,282            | 1,724     | 1,731  | 19,16                                | 10,78                 |
| 5     | 3299        | 2738     | 6,317   | 5,143   | 9,457             | 2,249     | 1,644  | 20,56                                | 11,53                 |
| 6     | 3286        | 2728     | 6,291   | 5,123   | 8,5               | 2,68      | 1,591  | 21,33                                | 11,91                 |
| 7     | 3263        | 2709     | 6,243   | 5,086   | 6,983             | 2,922     | 1,57   | 21,39                                | 11,87                 |
| 8     | 3263        | 2709     | 6,243   | 5,086   | 6,983             | 3,208     | 1,541  | 21                                   | 11,65                 |
| 9     | 3226        | 2678     | 6,166   | 5,026   | 5,01              | 3,059     | 1,565  | 18,99                                | 10,42                 |
| 10    | 3203        | 2659     | 6,118   | 4,989   | 4,059             | 2,936     | 1,585  | 17,15                                | 9,34                  |
| 11    | 3181        | 2640     | 6,073   | 4,953   | 3,31              | 2,857     | 1,6    | 15,25                                | 8,246                 |
| 12    | 3156        | 2620     | 6,021   | 4,913   | 2,62              | 2,73      | 1,621  | 13,16                                | 7,059                 |
| 13    | 3127        | 2596     | 5,961   | 4,866   | 1,981             | 2,565     | 1,651  | 10,89                                | 5,788                 |
| 14    | 3097        | 2570     | 5,899   | 4,817   | 1,471             | 2,369     | 1,687  | 8,779                                | 4,622                 |
| 15    | 3067        | 2545     | 5,837   | 4,769   | 1,091             | 2,167     | 1,727  | 6,973                                | 3,635                 |
| 16    | 3038        | 2522     | 5,779   | 4,724   | 0,82              | 1,989     | 1,766  | 5,557                                | 2,87                  |
| 17    | 3011        | 2499     | 5,723   | 4,68    | 0,618             | 1,833     | 1,805  | 4,409                                | 2,257                 |
| 18    | 2985        | 2477     | 5,363   | 4,637   | 0,465             | 1,693     | 1,884  | 3,556                                | 1,804                 |
| 19    | 2966        | 2462     | 5,309   | 4,607   | 0,375             | 1,619     | 1,911  | 2,965                                | 1,495                 |
| 20    | 2951        | 2499     | 5,267   | 4,583   | 0,315             | 1,572     | 1,93   | 2,55                                 | 1,279                 |
| 21    | 2940        | 2440     | 5,235   | 4,565   | 0,276             | 1,551     | 1,941  | 2,269                                | 1,134                 |
| 22    | 2932        | 2433     | 5,213   | 4,552   | 0,25              | 1,569     | 1,942  | 2,074                                | 1,034                 |
| 23    | 2926        | 2428     | 5,196   | 4,543   | 0,233             | 1,604     | 1,936  | 1,934                                | 0,962                 |

#### Радиационный тепловой поток в сопле

Лучистый тепловой поток к поверхности сопла РДТТ складывается из излучения трёхатомных газов и конденсированных частиц, находящихся в продуктах сгорания твёрдого топлива. Для его определения воспользуемся формулой:

$$q_{\scriptscriptstyle \Pi} = \varepsilon_{\scriptscriptstyle W} \cdot \varepsilon_{\scriptscriptstyle \Pi \scriptscriptstyle C} \cdot \sigma_0 \cdot (T_{\scriptscriptstyle K}^4 - T_{\scriptscriptstyle W}^4)$$
,

где  $\varepsilon_{\Pi C}$  – эффективная излучательная способность продуктов сгорания, состоящих из конденсированной и газовой фаз;  $\varepsilon_w$  – эффективная степень черноты стенки.

Излучательная способность молекул  $H_2O$ и  $CO_2$ рассчитывается по формулам:

$$\varepsilon_{CO_2} = 1.5306 \cdot \left( p_{CO_2} \cdot l \right)^{0.33} \cdot \left( \frac{T_{\infty}}{100} \right)^{-0.5};$$

$$\varepsilon_{H_2O} = 4.4425 \cdot p_{H_2O}^{0.8} l^{0.6} \cdot \left(\frac{T_{\infty}}{100}\right)^{-1}.$$

Тогда излучательная способность смеси газов  $H_2O$ и  $CO_2$  определяется как:

$$\varepsilon_{\Gamma} = \varepsilon_{H_2O} + \varepsilon_{CO_2} - \varepsilon_{H_2O} \cdot \varepsilon_{CO_2}.$$

С учётом наличия в продуктах сгорания частиц конденсированной фазы, эффективная излучательная способность продуктов сгорания будет равна:

$$\varepsilon_{\Pi C} = 1 - (1 - \varepsilon_{\Gamma}) \cdot e^{-d \cdot l}$$

где эффективный коэффициент ослабления луча в продуктах сгорания определяется по формуле:

$$d = 0.042 \cdot \frac{1}{\rho_{\kappa.\Phi}} \cdot \sqrt[3]{\frac{T_K}{d_{43}^2}} \cdot z_K.$$

Относительная массовая концентрация к-фазы в продуктах сгорания берётся из результатов термодинамического расчёта характеристик горения твёрдого топлива. Среднемассовый размер  $d_{43}$  частиц к-фазы может быть определён по следующей эмпирической зависимости (для алюминизированного топлива):

$$d_{43} = 10.68 \cdot d_{\text{KD}}^{0.293} \left[ 1 - e^{-0.1128 \cdot Z_{\text{K}} \cdot t_{\text{K}} \cdot p_{\text{K}} / 10^6} \right].$$

Средняя длина пути луча вычисляется по характерному диаметру излучающего объёма, равному диаметру соответствующего сечения сопла:

$$l = 0.9 \cdot 2 \cdot R$$
.

Принимая также величины  $T_w$ и  $T_\infty$  из таблицы 1.10 и  $\varepsilon_w=0.8$ , определяется лучистый тепловой поток. Расчёты выполнены с помощью программного комплекса MathCAD, результаты приведены в таблице 1.19 и на 4 листе дипломного проекта.

Таблица 1.19

| № ce- | и МПо            | и МПа            |                      | _                    | _                      | _                        | Вт   |
|-------|------------------|------------------|----------------------|----------------------|------------------------|--------------------------|--|
| чения | $p_{H_2O}$ , МПа | $p_{CO_2}$ , МПа | $\varepsilon_{CO_2}$ | $\mathcal{E}_{H_2O}$ | $\mathcal{E}_{\Gamma}$ | $arepsilon_{\Pi	ext{C}}$ | $q_{\scriptscriptstyle \Lambda}$ , $\frac{1}{{\scriptscriptstyle \mathrm{M}}^2}$ |
| 1     | 0,3137504        | 0,0171692        | 0,075                | 0,013152             | 0,088                  | 0,088                    | 186292   |
| 2     | 0,2871542        | 0,0157138        | 0,069                | 0,012037             | 0,081                  | 0,081                    | 170500   |
| 3     | 0,2660317        | 0,0145579        | 0,064                | 0,011151             | 0,075                  | 0,075                    | 157958   |
| 4     | 0,2510143        | 0,0137361        | 0,060                | 0,010522             | 0,071                  | 0,071                    | 149042   |
| 5     | 0,2383128        | 0,0130410        | 0,057                | 0,009989             | 0,067                  | 0,067                    | 141500   |
| 6     | 0,2261726        | 0,0123767        | 0,054                | 0,009481             | 0,064                  | 0,064                    | 134292   |
| 7     | 0,2174709        | 0,0119005        | 0,052                | 0,009116             | 0,061                  | 0,061                    | 129125   |
| 8     | 0,2036465        | 0,0111440        | 0,049                | 0,008536             | 0,057                  | 0,057                    | 120917   |
| 9     | 0,1957870        | 0,0107139        | 0,047                | 0,008207             | 0,055                  | 0,055                    | 116250   |
| 10    | 0,1861029        | 0,0101840        | 0,045                | 0,007801             | 0,052                  | 0,052                    | 110500   |
| 11    | 0,1753662        | 0,0095964        | 0,042                | 0,007351             | 0,046                  | 0,046                    | 115300   |
| 12    | 0,1627348        | 0,0089052        | 0,039                | 0,006821             | 0,046                  | 0,046                    | 96625  |
| 13    | 0,1495420        | 0,0081833        | 0,036                | 0,006268             | 0,039                  | 0,039                    | 88800  |
| 14    | 0,1361386        | 0,0074498        | 0,033                | 0,005707             | 0,038                  | 0,038                    | 80833  |
| 15    | 0,1208406        | 0,0066127        | 0,029                | 0,005065             | 0,034                  | 0,034                    | 71760  |
| 16    | 0,1140336        | 0,0062402        | 0,027                | 0,00478              | 0,032                  | 0,032                    | 67708  |
| 17    | 0,1058232        | 0,0057909        | 0,025                | 0,004436             | 0,03                   | 0,03                     | 62850  |
| 18    | 0,0953672        | 0,0052187        | 0,023                | 0,003998             | 0,027                  | 0,027                    | 56625  |
| 19    | 0,0853322        | 0,0046696        | 0,020                | 0,003577             | 0,028                  | 0,028                    | 51630  |
| 20    | 0,0757885        | 0,0041473        | 0,018                | 0,003177             | 0,021                  | 0,021                    | 45000  |
| 21    | 0,0665956        | 0,0036443        | 0,016                | 0,002792             | 0,019                  | 0,019                    | 39542  |
| 22    | 0,0577537        | 0,0031604        | 0,014                | 0,002421             | 0,016                  | 0,016                    | 34292  |
| 23    | 0,0491924        | 0,0026919        | 0,012                | 0,002062             | 0,014                  | 0,014                    | 29208  |

Суммарный тепловой поток определяется по зависимости:

$$q_{\Sigma} = q_{\kappa} + q_{\pi}$$
.

Результирующие распределения плотности конвективного и лучистого тепловых потоков представлены на 4 листе проекта.

#### 1.8. Оценка потерь удельного импульса

Реальное значение удельного импульса РДТТ отличается от величины, получаемой термодинамическим расчетом и проводимым, как правило, при упрощающих допущениях. В качестве таких допущений могут приниматься предположения:

- Истечение из сопла одномерное и равномерное.
- Течение продуктов сгорания в сопле адиабатическое без теплообмена с материалом стенок сопла.
- Химические реакции между различными компонентами продуктов сгорания идут равновесно.
- В двухфазных потоках имеет место тепловое и динамическое равновесие между фазами.
- Отсутствует вынос частиц на стенку сопла.
- При течении по соплу происходит фазовый переход окислов металлов из жидкой фазы в твердую и т.п.

Потери в камере определяются, в основном, потерями из-за неполноты сгорания топлива, в частности порошкообразного металлического горючего, а также потерями тепла в элементы конструкции РДТТ.

Проведем расчет основных составляющих потерь в сопле для РДТТ, обладающего следующими характеристиками:

- давление в камере сгорания  $p_{\kappa} = 10 \text{ МПа}$ ,
- показатель процесса истечения k = 1,185,
- относительная массовая концентрация к-фазы в продуктах сгорания z = 0.3112,
- геометрические размеры сопла:  $L_{\text{отн}}=5$ ,  $R_{\text{кp}}=0.05625$  м,  $R_{\text{a}}=0.161$  м,  $\beta_{\text{вх}}=35^{\circ}$ ,  $\beta_{\text{a}}=10^{\circ}$ .

Потери в сопле с плавным контуром из-за рассеяния потока рассчитываются по формуле

$$\xi_{\text{pac}} = (0.906 - 0.029 \cdot y_{\text{a0}}) \cdot \left[ sin \left( \frac{\beta_{\text{BX}} + 1.1 \cdot \beta_{\text{a}}}{4.1} \right) \right]^2 = 0.03116,$$
$$y_{\text{a0}} = \frac{R_{\text{a}}}{R_{\text{KD}}} = 2.86.$$

Расчет потерь из-за трения потока проведем по формуле

$$\xi_{\rm Tp} = 0.00272 \cdot \sqrt{y_{\rm a0} - 1} \left( \frac{2.62}{k^2 \cdot \bar{T}_{\rm CT}^{0.33}} - 1 \right) \left( 1 + 3.98 \left( \frac{k_s}{d_{\rm Kp}} \right)^{0.3} \right) = 0.0278,$$

где  $\overline{T}_{\rm cr}=0.7$  — температурный фактор,  $k_{\rm s}=0.4$  мм — параметр шероховатости внутренней поверхности сопла.

Потери удельного импульса из-за наличия конденсированных продуктов сгорания:

$$\begin{aligned} \xi_{\rm S} &= \xi_{\rm S0} \cdot {\rm k_1}({\rm p_K}) \cdot {\rm k_2}({\rm y_a}) \cdot {\rm k_3}({\rm L_{\rm OTH}}), \\ d_{43} &= 10,\!68 \cdot d_{\rm Kp}^{-0,\!293} \cdot \left(1 - e^{-0,\!1128 \cdot z_{\rm K} \cdot t_{\rm K}/10^6}\right) = 4,\!257 \; {\rm MKM} \\ \xi_{\rm S0} &= 0,\!144 \cdot \left(\frac{d_{\rm Kp}}{10^{-3}}\right)^{-0,\!33} \cdot \left(\frac{z}{0,\!3}\right)^2 \cdot (0,\!162 + 0,\!168 \cdot d_{43}) = 0,\!002828. \end{aligned}$$

Коэффициент, учитывающий абсолютное значение давления в камере сгорания РДТТ и обусловливающий снижение потерь при увеличении давления торможения вследствие ускорения процессов скоростной релаксации потока:

$$k_1(p_{\text{K}}) = 1,047 - 0,0013 \cdot \frac{p_{\text{K}}}{10^5} = 0,917.$$

Учет влияния геометрической степени расширения сопла РДТТ, обусловливающего уменьшение двухфазных потерь за счет снижения градиента скорости потока по длине сопла:

$$k_2(y_a) = 1{,}112 - 0{,}037 \cdot y_{a0} = 1{,}00618.$$

Коэффициент, учитывающий степень укорочения сопла:

$$k_3(L_{\text{OTH}}) = 1.3 - 0.462 \cdot \frac{L_{\text{OTH}}}{5.88 \cdot y_{a0} - 5.44} = 1.096,$$
  
 $\xi_{\text{S}} = \xi_{\text{S0}} \cdot k_1(p_{\text{K}}) \cdot k_2(y_{\text{a}}) \cdot k_3(L_{\text{OTH}}) = 0.00285.$ 

Потери из-за химической неравновесности:

$$\xi_{\text{\tiny X.H}} = 0.333 \cdot \left(1 - \frac{I_{\text{\tiny y.3}}}{I_{\text{\tiny y}}}\right) \frac{2 \cdot 10^6}{p_{\text{\tiny K}}} = 0.00113,$$

где  $I_{y\pi} = 2773,03 \text{ м/c}$  — равновесный пустотный удельный импульс топлива;  $I_{y\pi,3} = 2725,92 \text{ м/c}$  — пустотный удельный импульс топлива, рассчитанные в предположении замороженного течения с входного сечения сопла.

Таким образом, суммарные потери (основные составляющие) для утопленного сопла с угловой точкой и коэффициент сопла будут соответственно равны

$$\xi_{\Sigma} = \Sigma \xi_i = \xi_{\text{pac}} + \xi_{\text{Tp}} + \xi_{\text{S}} + \xi_{\text{x.H}} = 0,06294$$

$$\varphi_{\text{c}} = 1 - \xi_{\Sigma} = 0,93706.$$

# 1.9. Прочностные расчеты

# 1.9.1.Расчет заряда на прочность

Прочностной расчет является неотделимой частью процесса проектирования заряда. На первых этапах проектирования проводится упрощенный прочностной расчет — оценка прочности заряда, которая включает следующие этапы:

- Установление перечня зон, напряженно-деформированное состояние заряда в окрестностях которых может достигать опасных уровней.
- Выбор расчетной модели для каждой опасной зоны.
- Определение максимальных значений напряжений  $\sigma$  и деформаций  $\varepsilon$  зон, возникающих за счет давления в камере сгорания или неравномерного нагрева заряда.
- Сравнение возникающих напряжений и деформаций с предельно допустимыми и оценка прочности заряда в соответствии с критериями прочности.

Максимальные значения напряжений, обусловленные воздействием внутрикамерного давления, температурными деформациями материала оболочки и заряда, возникают на внутренней поверхности топлива, а также в местах скрепления топлива с корпусом и в вершинах лучей звезды. Необходимым условием обеспечения прочности заряда является:  $\varepsilon_t \leq [\varepsilon]$  и  $\sigma_t \leq [\sigma_{\rm Bp}]$ , где  $[\varepsilon]$  и  $[\sigma_{\rm Bp}]$ — предельные значения деформации и предела прочности при разрушении для данного вида твердого топлива.

Заряд является звездообразным прочноскрепленным. Оба торца заряда свободны, поскольку используются передняя и задняя раскрепляющие манжеты. Исходные данные представлены в таблице 1.20. Геометрические размеры заряда представлены на рис. 1.2.

Таблица 1.20. Исходные данные для расчёта заряда на прочность

| Параметр   | Значение |
|--|----------|
| 1. Наружный диаметр заряда $d_{\rm H}$ , м   | 0,32     |
| 2. Внутренний диаметр заряда $d_{\scriptscriptstyle \mathrm{B}}$ , м   | 0,084    |
| 3. Предел прочности топлива на растяжение $[\sigma_{\rm Bp}]$  | 5        |
| 4. Модуль упругости топлива Е, МПа   | 17       |
| 5. Коэффициент Пуассона <i>µ</i>   | 0,4      |
| 6. Температурный коэффициент расширения топлива $\alpha_{\scriptscriptstyle \rm T} \cdot 10^4$ , К $^{-1}$               | 0,9      |
| 7. Температурный коэффициент расширения материала корпуса (Сталь 32Х2НВМБР) $\alpha_{\rm K} \cdot 10^6$ , ${\rm K}^{-1}$ | 11,5     |
| 8. Равновеская температура эксплуатации $T_0$ , ° $C$  | 20       |
| 9. Предельно допустимая температура эксплуатации $T_1$ , ° $C$   | 50       |

Предельная относительная деформация:

$$[\varepsilon] = \frac{\left[\sigma_{\rm Bp}\right]}{E} = 0.29.$$

#### Напряжения при нагружении заряда внутрикамерным давлением

При расчете напряжений в прочноскрепленном с корпусом заряде обычно принимаются следующие допущения:

- Обечайка и защитно-крепящий слой (ЗКС) считаются абсолютно жесткими, а следовательно на внешней границе заряда тангенциальные и осевые удлинения считаются равными нулю.
- Заряд считается выполненным из линейно-упругого изотропного материала.

Безразмерный радиус:

$$m = \frac{d_{\scriptscriptstyle \mathrm{B}}}{d_{\scriptscriptstyle \mathrm{H}}} = 0.26$$

Давление на внешней поверхности заряда на границе с ЗКС рассчитаем по зависимости:

$$p_{\scriptscriptstyle 
m H} = p_{\scriptscriptstyle 
m K} rac{2m^2(1-\mu)}{1+m^2-2\mu} = 3$$
,64 МПа.

Напряжения на внешней поверхности заряда:

• радиальные

$$\sigma_r^{\rm H} = -p_{\rm H} = -3.64 \, {\rm M}\Pi{\rm a};$$

• тангенциальные

$$\sigma_t^{\text{H}} = -p_{\text{K}} \frac{2m\mu}{1 + m^2 - 2\mu} = -9{,}33 \text{ M}\Pi a.$$

Напряжения на внутренней поверхности заряда:

• радиальные

$$\sigma_r^{\rm B} = -p_{\kappa} = -12 \, {\rm M}\Pi a;$$

• тангенциальные

$$\sigma_t^{\scriptscriptstyle \mathrm{B}} = \frac{p_{\scriptscriptstyle \mathrm{K}}(1+m^2)-2p_{\scriptscriptstyle \mathrm{H}}}{1-m^2} = 5{,}93~\mathrm{M}\Pi\mathrm{a}.$$

#### Деформации заряда

Кольцевую деформацию для внутренней поверхности принимаем равной:

$$\varepsilon'_{t_{\rm B}} = \frac{1}{E} [\sigma_t^{\rm B} (1 - \mu) - \mu \sigma_r^{\rm B}] = 0.49.$$

Выбираем далее по номограммам (рис. 8 [1.1]) коэффициент разгрузки. Для относительного свода заряда

$$M = \frac{d_{_{
m H}}}{d_{_{
m B}}} = 3,81$$
 и  $\frac{2L}{d_{_{
m H}}} = 7,81$ 

величина  $k_{\varepsilon}^{p} = 0,98.$ 

Коэффициент торцевой разгрузки определяем по номограммам (рис. 9б [1.1]). Для

$$\frac{z}{L} = \frac{L - L_{\pi}}{L} = 0$$
 и М = 3,81

величина  $k_{\varepsilon_{\pi}}^{\rm p} = 0.25$ .

Коэффициент концентрации в основании щели рассчитываем по зависимости:

$$k_1 = 1 + q_\omega \left(\frac{r}{r_{\rm B}}\right) \left[ \sqrt{\frac{c}{r} + \frac{4(N-1)}{N^2} \left(\frac{r_{\rm B}}{c} - \frac{r}{c}\right)} - 1 \right] = 1,09,$$

где  $r_{\rm B}=d_{\rm B}/2=0,042$  м,  $c=b_{\rm J}/2=0,002$  м — полуширина луча звезды, N=8 — число лучей звезды, r=0,002 м — радиус скругления вершины луча звезды (рис. 1.2),  $q_{\omega}=0,92$  — коэффициент непараллельности боковых сторон луча звезды, определяемый по графику (рис. 10~[1.1]) для  $\omega=27^{\circ}$  и  $r/r_{\rm B}=0,05$ .

Тогда величина кольцевой деформации в основании щели, обусловленная действием внутрикамерного давления:

$$\varepsilon_t = \varepsilon'_{t_{\rm B}} \cdot k_{\varepsilon}^p \cdot k_{\varepsilon_{\rm B}}^p \cdot k_1 = 0.13.$$

Так как полученное значение меньше предельно допустимого  $\varepsilon_t=0.13<[\varepsilon]=0.29$  , то условие прочности выполняется.

Кольцевая деформация для наружной поверхности:

$$\varepsilon'_{tH} = \frac{1}{E} [\sigma_t^{H} (1 - \mu) - \mu \sigma_r^{H}] = -0.24.$$

Выбираем по номограммам (рис. 8 [1.1]) коэффициент разгрузки. Для луча звезды радиусом  $r_{\pi} = 0.0955$  м (рис. 1.2)

$$M = \frac{r_{\text{H}}}{r_{\text{Л}}} = 1,68 \text{ и } \frac{2L}{d_{\text{H}}} = 7,81$$

величина  $k_{\varepsilon}^p = 1,02.$ 

Коэффициент концентрации в вершине луча звезды вычисляется по формуле:

$$k_3 = 1 + q_\omega \left(\frac{r}{r_{_{\rm I}}}\right) \left[ \sqrt{\frac{c}{r} + \frac{4(N-1)}{N^2} \left(\frac{r_{_{\rm I}}}{c} - \frac{r}{c}\right)} - 1 \right] = 1,07.$$

Тогда величина кольцевой деформации в вершине луча звезды:

$$\varepsilon_{t5} = \varepsilon'_{tH} \cdot k_{\varepsilon}^{p} \cdot k_{\varepsilon \pi}^{p} \cdot k_{3} + \frac{(k_{3} - 1)p_{\kappa}}{\kappa} = -0.035.$$

где К =  $\frac{E}{3(1-2\mu)}$  = 28 МПа – модуль объемной деформации топлива.

Так как полученное значение меньше предельно допустимого  $\varepsilon_{t5} = -0.035 < [\varepsilon] = 0.29$  , то условие прочности выполняется.

#### Термические напряжения в заряде

При расчете напряжений в прочноскрепленном с корпусом заряде используются допущения, рассмотренные выше. Давление на внешней поверхности заряда, вызванное отклонением текущей температуры заряда  $T_1$  от равновесной  $T_0$ , рассчитывается по формуле:

$$p_{\mathrm{H}} = -\frac{E(\alpha_{\mathrm{K}} - \alpha_{\mathrm{T}})(T_1 - T_0)(1 - m^2)}{1 + m^2 - 2\mu} = 0,14 \,\mathrm{M}\Pi\mathrm{a}.$$

Термические напряжения на внешней поверхности заряда:

• радиальные

$$\sigma_{r{\rm T}}^{\scriptscriptstyle {
m H}}=-p_{\scriptscriptstyle {
m H}}=-0$$
,14 MПа;

• тангенциальные

$$\sigma_{\rm tT}^{\rm H} = \frac{E(\alpha_{\scriptscriptstyle \rm K} - \alpha_{\scriptscriptstyle \rm T})(T_1 - T_0)(1 - m^2)}{1 + m^2 - 2\mu} = -0.14 \, {\rm M}\Pi {\rm a}.$$

Термические напряжения на внутренней поверхности заряда:

• радиальные

$$\sigma_{rT}^{\scriptscriptstyle B}=0$$
;

• тангенциальные

$$\sigma_{t\mathrm{T}}^{\mathrm{B}} = -\frac{2p_{\mathrm{H}}}{1-m^2} = -0.3 \; \mathrm{M}\Pi \mathrm{a}.$$

Коэффициент локального увеличения контактного давления за счет лучей определяется по номограмме (рис. 11 [1.1]). Для

$$\frac{r_{\pi}}{r_{H}} = 0.597$$

величина  $k_{p_k} = 1$ .

Коэффициент разгрузки определяемый по номограммам (рис. 12 [1.1]). Для

$$M = \frac{r_{\rm H}}{r_{\rm H}} = 1,68$$
 и  $\frac{2L}{d_{\rm H}} = 7,81$ 

значение  $k_{\sigma}^{T} = 0,91.$ 

Тогда величина радиального напряжения в материале звездообразного заряда в местах скрепления корпуса с топливом:

$$\sigma_r^T = \sigma_{r\mathrm{T}}^{\scriptscriptstyle\mathrm{H}} \cdot k_{p_k} \cdot k_\sigma^T = -0$$
,13 МПа.

Термическая деформация канального заряда на внутренней поверхности определяется по зависимости:

$$\varepsilon_{t\mathrm{T}}' = (\alpha_{\scriptscriptstyle\mathrm{K}} - \alpha_{\scriptscriptstyle\mathrm{T}})(T_1 - T_0) = -2{,}355 \cdot 10^{-3} \,\mathrm{M}\Pi\mathrm{a}.$$

Коэффициент разгрузки определяемый по номограммам (рис. 13 [1.1]). Для

$$M = \frac{d_{\scriptscriptstyle \mathrm{H}}}{d_{\scriptscriptstyle \mathrm{B}}} = 3,81$$
 и  $\frac{2L}{d_{\scriptscriptstyle \mathrm{H}}} = 7,81$ 

значение  $k_{\varepsilon}^{T} = 0.85$ .

Величина кольцевой деформации заряда на внутренней поверхности канала, обусловленная температурными деформациями материала оболочки и заряда, рассчитывается по формуле:

$$\varepsilon_t^{\mathrm{T}} = \varepsilon_{t\mathrm{T}}' \cdot k_{\varepsilon}^{\mathrm{T}} = -2,002 \cdot 10^{-3} \,\mathrm{M}\Pi \mathrm{a}.$$

Так как полученное значение меньше предельно допустимого  $\varepsilon_t^{\rm T} = -2,002 \cdot 10^{-3} < < [\varepsilon] = 0,29,$  то условие прочности выполняется.

Величина кольцевой деформации в основании луча, обусловленная термическим расширением материала оболочки и заряда, рассчитывается по зависимости:

$$\varepsilon_t^{\mathrm{T}} = \varepsilon_{t\mathrm{T}}' \cdot k_{\varepsilon}^T \cdot k_{\varepsilon_{\Pi}}^T \cdot k_1 = -5,455 \cdot 10^{-4} \,\mathrm{M}\Pi \mathrm{a}.$$

где  $k_{arepsilon \mathrm{J}}^T$  дополнительный коэффициент торцевой разгрузки (можно принять  $k_{arepsilon \mathrm{J}}^T = k_{arepsilon \mathrm{J}}^\mathrm{p} = 0.25$ ).

Величина кольцевой деформации в вершине луча звезды, обусловленная температурными деформациями материала оболочки и топлива, определяется по формуле:

$$\varepsilon_t^{\mathrm{T}} = \varepsilon_{t\mathrm{T}}' \cdot k_{\varepsilon}^{\mathrm{T}} \cdot k_3 = -2,14 \cdot 10^{-3} \,\mathrm{M}\Pi \mathrm{a}.$$

Вследствие принятых допущений получен аналогичный результат, подтверждающий выполнение условия прочности.

Таким образом, в первом приближении результаты поверочных расчетов подтверждают правильность проектирования заряда с точки зрения обеспечения требуемых прочностных свойств.

## 1.9.2. Расчёт клинового соединения

Для стыковки элементов крупногабаритных РДТТ применяется клиновое соединение, которое содержит концентрично установленные один в другом шпангоуты корпуса и соплового блока с кольцевыми проточками, образующими при стыковке кольцевой ручей, в который через окна в наружном шпангоуте заводится крепящий элемент.

Прутковые соединения удовлетворяют требованиям центрирования элементов и их взаимозаменяемости, но требуют довольно жёстких допусков для исключения зазоров и специальных мер по обеспечению гарантированной герметичности стыка.

Материал крепящего элемента: высокопрочная высоколегированная сталь марки H18K12M4T2, предел текучести которой [ $\sigma_T$ ] = 2350 МПа.

Тогда допустимое напряжение среза:

$$[\tau_{\rm cp}] = (0.25 \div 0.35) \cdot [\sigma_T] = 0.3 \cdot [\sigma_T] = 705 \text{ M}\Pi a.$$

Допустимое напряжение на смятие:

$$[\sigma_{\text{CM}}] = \frac{[\sigma_T]}{S} = \frac{[\sigma_T]}{1.5} = 1567 \text{ M}\Pi\text{a},$$

где  $S = 1,5 \div 2,5$ .

Материал корпуса и соплового блока – Сталь 32X2HBMБР. Прочность при растяжении равна:

$$[\sigma] = 1750 \text{ M}\Pi a;$$
 
$$[\tau_{\rm cp}] = (0.25 \div 0.35) \cdot [\sigma] = 0.3 \cdot [\sigma] = 525 \text{ M}\Pi a;$$
 
$$[\sigma_{\rm cm}] = \frac{[\sigma]}{S} = \frac{[\sigma]}{1.5} = 1167 \text{ M}\Pi a.$$

В процессе работы двигателя в данном виде соединения (рис. 1.8) возникают два вида напряжений: среза и смятия. Определим коэффициенты запаса прочности на срез и на смятие для крепящего элемента.

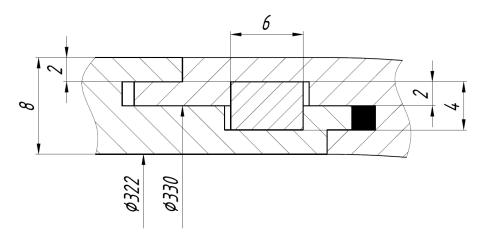


Рис. 1.8. Элемент крепления корпуса и соплового блока.

Условие прочности на срез имеет вид:

$$\tau_{\rm cp} = \frac{P}{A_{\rm cp}} \le [\tau_{\rm cp}],$$

где P — сила, возникающая из-за внутрикамерного давления,  $A_{\rm cp}$  — условная площадь среза.

$$P = p_K \cdot \frac{\pi d^2}{4} = 978 \text{ kH},$$

где d = 0.322 м.

Условная площадь среза по кольцу в месте стыка корпуса РДТТ и соплового днища определяется по формуле:

$$A_{\rm cp} = \pi \cdot h \cdot D = 4,15 \cdot 10^{-3} \text{ m}^2$$
,

где h = 0.004 м, D = 0.33 м.

Тогда срезающее напряжение:

$$au_{\rm cp} = \frac{P}{A_{\rm cp}} = 235,66 \, \, {\rm M}\Pi{\rm a}.$$

Коэффициент запаса:

$$k_{\rm san} = \frac{\left[\tau_{\rm cp}\right]}{\tau_{\rm cp}} = 2,99.$$

Условие прочности на смятие имеет вид:

$$\sigma_{\scriptscriptstyle{\mathrm{CM}}} = \frac{P}{A_{\scriptscriptstyle{\mathrm{CM}}}} \leq [\sigma_{\scriptscriptstyle{\mathrm{CM}}}].$$

Коэффициент запаса:

$$k_{\rm 3a\Pi} = \frac{[\sigma_{\rm cm}]}{\sigma_{\rm cm}};$$
 
$$A_{\rm cm} = \frac{\pi}{4} \cdot \left[ D^2 - \left( D - \frac{l}{2} \right)^2 \right] = 3{,}081 \cdot 10^{-3} \; {\rm m}^2,$$

где l = 0.006 м.

$$\sigma_{\text{см}} = \frac{P}{A_{\text{см}}} = 317,43 \text{ МПа;}$$
  $k_{\text{зап}} = \frac{[\sigma_{\text{см}}]}{\sigma_{\text{см}}} = 4,9.$ 

По результатам расчёта можно сделать вывод о том, что данный вид соединения удовлетворяет условиям целостности с коэффициентами запаса 2,99 на срез и 4,9 на смятие.

## 1.9.3. Расчёт штифтов

РДТТ соединяется с основной конструкцией при помощи штифтов. Они должны быть рассчитаны так, чтобы выдержать вес конструкции стартового РДТТ при транспортировке. Под действием тяги, при этом, они должны срезаться, для того чтобы после окончания работы стартового двигателя корпус РДТТ мог быть свободно вытолкнут набегающим потоком воздуха через воздухозаборники. Весь стартовый участок полета РДТТ держится в корпусе основной конструкции за счет тяги.

Рассчитаем минимальный диаметр, необходимый для удержания веса конструкции.

Вес стартового РДТТ:

$$P_{\rm CT} = M_{\rm K} \cdot g = 1962 \, {\rm H},$$

где  $M_{\mbox{\tiny K}} = 200$  кг — масса конструкции стартового РДТТ.

Штифты ГОСТ 31208-70 изготовлены из Стали 45 ГОСТ 1050-88 [1.3]. Допускаемые напряжения на срез:  $[\tau_{cp}] = 125$  МПа.

Тогда

$$d_{min} = \sqrt{\frac{4 \cdot P_{\text{CT}}}{\pi \cdot [\tau_{\text{cp}}] \cdot z}} = 1,581 \cdot 10^{-3} \text{M},$$

где z = 8 – количество штифтов.

Максимально возможный диаметр штифтов, при которых будет происходить их срез под действием тяги  $P=160~\mathrm{kH}$ :

$$d_{max} = \sqrt{rac{4 \cdot P}{\pi \cdot [ au_{
m cp}] \cdot z}} = 0,014$$
м

Принимаем  $d_{\text{шт}} = 0,002$  м.

2.ИССЛЕДОВАТЕЛЬСКАЯ ЧАСТЬ

# 2.1. Профилирование сверхзвукового ВЗУ на заданное полётное число Маха (M=2,5)

Получение характеристик сверхзвукового ВЗУ непосредственно связано с определением его геометрических параметров. В рамках исследовательской части данного дипломного проекта профилирование ВЗУ проводится по методике, изложенной в [2.1]. В соответствии с данной методикой определению подлежат следующие основные параметры (рис. 2.1):

#### Сверхзвуковая часть диффузора:

- Число косых скачков уплотнения т;
- Суммарный угол диффузора  $\beta_{_{\rm J}}$ ;
- Углы ступенчатого конуса  $\beta_i$ ;

#### Переходная часть диффузора:

- Внутренний угол обечайки  $\beta_{BH}$ ;
- Относительная площадь горла  $f_m$ ;
- Относительная площадь входа  $f_{\rm g}$ ;

#### Дозвуковая часть диффузора:

- Угол расширения канала диффузора  $\gamma_{np}$ ;
- Длина расширяющегося участка канала  $L_{\rm u}$ ;

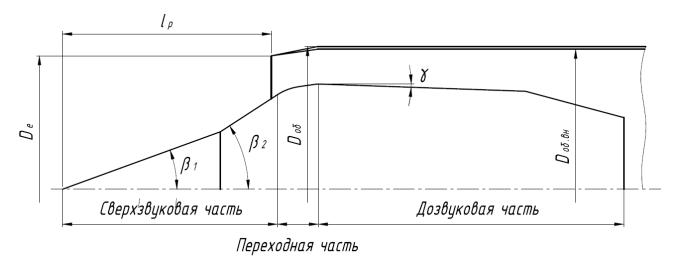
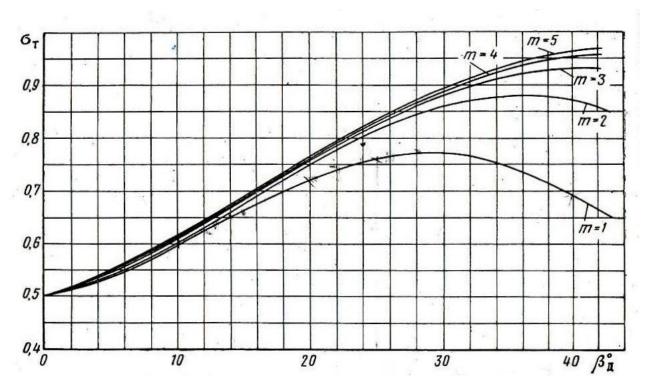


Рис. 2.1. Схема круглого сверхзвукового диффузора и основные обозначения.

# 2.1.1.Выбор числа косых скачков уплотнения и суммарного угла диффузора

Профилирование сверхзвукового диффузора начинается с выбора значения суммарного угла диффузора  $\beta_{\rm d}$ , оптимального для заданных условий полёта. На практике выбор суммарного угла производится с учетом характеристик ПВРД и летательного аппарата. Поскольку на начальном этапе проектирования эти данные отсутствуют, суммарный угол разворота потока  $\beta_{\rm d}$  выбирается из условия получения максимального восстановления давления в потоке перед входом в диффузор в момент запуска, т.е. максимальной величины  $\sigma_{\rm r}$ . Для расчётного числа Маха  $M_{\rm h}=2$ ,5 зависимость  $\sigma_{\rm r}$  от суммарного угла диффузора  $\beta_{\rm d}$  и числа косых скачков уплотнения m имеет следующий вид (рис. 2.2):



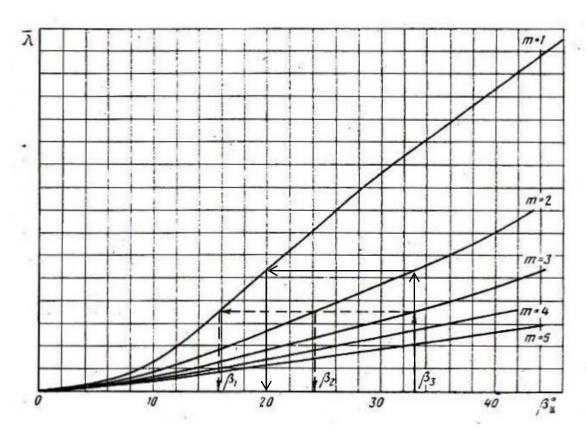
Puc.~2.2.~3ависимость  $\sigma_{\scriptscriptstyle \rm T}$  от  $\beta_{\scriptscriptstyle \rm I}$  и т при  ${\rm M}_{\scriptscriptstyle \rm H}=$  2,5.

С целью упрощения конструкции выбираем m=2. Для m=2 максимум  $\sigma_{\rm T}$  достигается при  $\beta_{\rm g}=37^{\circ}$ . Следует учитывать, что при больших значениях  $\beta_{\rm g}$  необходимо увеличивать угол поднутрения  $\beta_{\rm BH}$  для предотвращения отсоединения головной волны перед входом, что, в свою очередь, приводит к увеличению габаритов ВЗУ и росту коэффициента волнового сопротивления обечайки диффузора при неизменной площади входа. Зависимость  $\sigma_{\rm T}$  имеет пологий характер, что позволяет выбирать меньшие величины угла  $\beta_{\rm g}$  без существенного снижения характеристик диффузора. Исходя из этих соображений, выбираем  $\beta_{\rm g}=33^{\circ}$ , полагая, что положительный эффект от уменьшения коэффициента волнового сопротивления

обечайки диффузора преобладает над ухудшением характеристик в связи с незначительным снижением  $\sigma_{\scriptscriptstyle T}$ .

# 2.1.2.Определение углов конусов центрального тела ВЗУ

По выбранному значению суммарного угла диффузора  $\beta_{\rm д}$  и задавшись числом косых скачков уплотнения m, определяем значения углов ступенчатого конуса  $\beta_i$  из условия равной интенсивности всех скачков. График зависимости  $\beta_i$  от  $\beta_{\rm д}$  и m для расчетного числа Маха  ${\rm M_H}=2,5$  имеет вид (рис. 2.3):



Puc.~2.3.~3ависимость углов центрального тела  $B3V~\beta_i$  от  $~\beta_{\rm A}~u$  т при  ${\rm M_H}=$  2,5.

В соответствии с рис. 3 для  $\beta_{\rm д}=33^{\circ}$  и m=2 углы ступенчатого конуса равны:

$$\beta_1 = 20^{\circ}$$

$$\beta_2 = \beta_{\rm A} = 33^{\circ}$$

# 2.1.3.Инженерная методика расчёта конического течения в сверхзвуковой части осесимметричного ВЗУ

# 2.1.3.1. Расчёт газодинамических параметров воздушного потока за фронтом первого скачка уплотнения

Основное условие связано с сохранением около обтекаемого тела конического потока – потока, параметры которого остаются постоянными вдоль прямых, проведенных из вершины обтекаемого невязким потоком конуса. Получающиеся результаты применяют также при исследовании вязкого обтекания. Невязкие параметры, такие, как давление, скорость, плотность, рассматриваются в качестве параметров на внешней границе пограничного слоя, образующегося на конусе, и являются факторами, определяющими напряжение трения и тепловые потоки, идущие от газа к стенке.

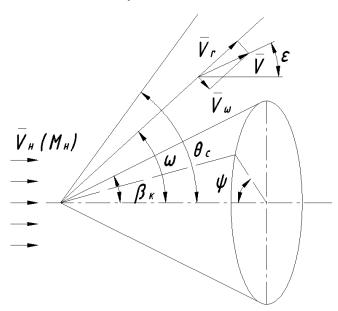


Рис. 2.4. Схема обтекания заостренного конуса

Задача заключается в том, чтобы рассчитать течение газа между этим конусом и возникающим перед ним скачком уплотнения, имеющим вид конической поверхности. При этом необходимо определить также угол наклона  $\theta_{\rm c}$  прямолинейной образующей конического скачка. Для этого рассмотрим систему уравнений в сферических координатах ( $\theta$ , r,  $\psi$ ) применительно к такому случаю обтекания, когда газ за скачком под влиянием высоких температур претерпевает физико-химические превращения. При этом будем считать, что в возмущенной области устанавливается термодинамическое равновесие.

Отыскиваемое решение для конуса должно соответствовать осесимметричному коническому полю возмущенного потока, в котором параметры газа сохраняются постоянными

вдоль прямых, проведенных из вершины и являющихся образующими промежуточных конических поверхностей (в том числе конических поверхностей с углами  $\theta = \theta_{\rm c}$  и  $\theta = \beta_{\rm k}$ ).

На основании указанного свойства отыскиваемого решения любая частная производная от параметров газа по сферической координате r (рис. 2.4) равна нулю.

Уравнение неразрывности в сферических координатах (при условии, что для установившегося движения  $\partial \rho / \partial t = 0$ ):

$$\frac{1}{r}\frac{\partial(\rho V_r r^2)}{\partial r} + \frac{1}{\sin\theta}\frac{\partial(\rho V_\theta \sin\theta)}{\partial \theta} + \frac{1}{\sin\theta}\frac{\partial(\rho V_\psi)}{\partial \psi} = 0.$$

Частные производные по r, а также по  $\psi$  (двухмерное течение) следует принять равными нулю. После преобразований уравнение неразрывности принимает вид:

$$2\rho V_r + V_\theta \frac{d\rho}{d\theta} + \rho \frac{dV_\theta}{d\theta} + \rho V_\theta ctg\theta = 0$$
 (1)

Для двухмерных пространственных газовых течений, характеризующихся изменением параметров (скорости, давления, плотности и т.д.) в направлении двух координатных линий, уравнения движения представляются в следующей форме (члены, характеризующие вязкость, а также частные производные по t и r принимают равными нулю):

$$\begin{cases} \frac{dV_r}{d\theta} = V_{\theta} & (2) \\ \rho V_{\theta} \frac{dV_{\theta}}{d\theta} + \rho V_r V_{\theta} + \frac{dp}{d\theta} = 0 & (3) \end{cases}$$

В соответствии с числом определяемых параметров добавим к этим зависимостям уравнение:

$$\frac{p}{p_{\rm c}} = \frac{(\mu_{\rm cp})_{\rm c}}{\mu_{\rm cp}} \frac{\rho}{\rho_{\rm c}} \frac{T}{T_{\rm c}}$$

получаемое из уравнения состояния

$$p = \frac{R_0}{\mu_{\rm cp}} \rho T$$

для газа в произвольной точке потока и уравнения состояния

$$p_{\rm c} = \rho_{\rm c} T_{\rm c} \frac{R_0}{(\mu_{\rm cp})_0}$$

отнесенного к условиям непосредственно за скачком уплотнения (индекс «с»). В рассматриваемую систему должны также войти уравнения энергии

$$i + \frac{V^2}{2} = i_c + \frac{V_c^2}{2}$$
.

Если принять, что в возмущенной области между скачком уплотнения и поверхностью конуса удельные теплоемкости и средняя молярная масса газа остаются такими же, как в невозмущенной части потока, а скорость звука и энтальпия зависят только от температуры, то:

$$i = c_p T = \frac{k}{k-1} \frac{p}{\rho}$$

$$S = c_V ln \frac{T}{p^{k-1}} + c_1 = c_V ln \frac{p}{p^k} + c_2$$

$$\mu_{cp} = const$$

$$a^2 = kRT = k \frac{p}{\rho}$$

Воспользуемся выражением для скорости звука  $a^2=dp/d\rho$ , представленным в виде

$$\frac{dp}{d\theta} = a^2 \frac{d\rho}{d\theta}$$

После подстановки значения  $dp/d\theta$  в уравнение (3) получаем:

$$\rho V_{\theta} \frac{dV_{\theta}}{d\theta} + \rho V_{r} V_{\theta} + a^{2} \frac{d\rho}{d\theta} = 0 \quad (4)$$

Внося сюда значение производной  $d\rho/d\theta$  из уравнения (1), находим преобразованное уравнение:

$$\begin{cases} \frac{dV_{\theta}}{d\theta} = \frac{V_r \left[ \frac{{V_{\theta}}^2}{a^2} - 2 \right] - V_{\theta} ctg\theta}{1 - \frac{{V_{\theta}}^2}{a^2}} \\ \frac{dV_r}{d\theta} = V_{\theta} \end{cases}$$

Квадрат скорости звука в этом уравнении

$$a^2 = \frac{k+1}{2}a^{*2} - \frac{k-1}{2}[V_\theta^2 + V_r^2].$$

Видим, что задача об обтекании конуса сведена к кинематической задаче, связанной с определением поля скоростей в возмущенном потоке около конуса, т.е. с отысканием функций  $V_r(\theta)$  и  $V_{\theta}(\theta)$  для составляющих скорости.

Граничные условия, при которых ведется численное интегрирование дифференциальных уравнений, определяются условиями течения газа на конусе, а также условиями, характеризующими параметры газа непосредственно за скачком уплотнения.

Граничное условие обтекания конуса заключается в том, что на его поверхности нормальная составляющая скорости равна нулю, т.е.

$$V_{\theta} = 0$$
 при  $\theta = \beta_{\kappa}$ .

Для скачка уплотнения имеем два условия. Первое из этих условий получается из равенства касательных составляющих скорости до скачка и после него, т.е.  $V_{r\infty} = V_{cr}$ . В соответствии с этим:

$$V_{cr} = V_{\infty} cos\theta_c$$
.

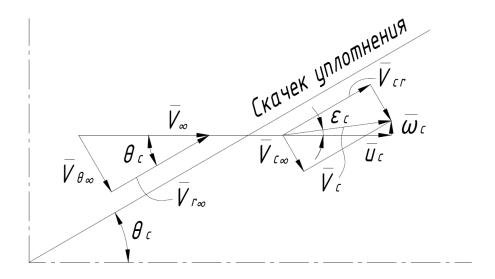


Рис. 2.5. Схема треугольников скоростей перед скачком уплотнения и непосредственно за ним в случае сверхзвукового обтекания конуса

Используя это выражение, можно получить второе условие. Для этого составим выражение для горизонтальной составляющей скорости  $u_{\rm c}$  газа на скачке уплотнения (рис. 2.5)

$$u_{\rm c} = V_{\rm cr} cos\theta_{\rm c} - V_{c\theta} sin\theta_{\rm c}.$$

Умножив обе части этого выражения на  $V_{cr}$  и учитывая  $V_{cr} = V_{\infty} cos \theta_{c}$  получим

$$u_{\rm c}V_{\infty} = V_{\rm cr}(V_{\rm cr} - V_{c\theta}tg\theta_{\rm c}),$$

где  $V_{cr}$  и  $V_{c\theta}$  — соответственно касательная и нормальная составляющие скорости на скачке уплотнения.

Теперь воспользуемся уравнением ударной поляры

$$\frac{\omega^2}{(V_1 - u)^2} = \frac{u - \frac{a^{*2}}{V_1}}{\frac{2}{k+1}V_1 + \frac{a^{*2}}{V_1} - u},$$

где  $V_1$  – скорость перед скачком,

и представим его в виде

$$\frac{\omega_{\rm c}^2}{(V_{\infty} - u_{\rm c})^2} = \frac{(V_{\infty} u_{\rm c} - a^{*2})(k+1)}{2V_{\infty}^2 + (k+1)(a^{*2} - V_{\infty} u_{\rm c})}'$$

где  $\omega_{c}$  – вертикальная составляющая скорости на скачке уплотнения.

Используя  $tg\theta_{\rm c}=(V_1-u)/\omega$ , имеем

$$-tg^{2}\theta_{c} = \frac{2}{k+1} \frac{V_{\infty}^{2}}{a^{*2} - V_{\infty}u_{c}} + 1.$$

Учитывая, что  $tg^2\theta_{\rm c}=cos^{-2}\theta_{\rm c}-1$ , а  $u_{\rm c}V_{\infty}=V_{\rm cr}(V_{\rm cr}-V_{c\theta}tg\theta_{\rm c})$ , находим

$$-\frac{1}{\cos^2\theta_{\rm c}} = \frac{2}{k+1} \frac{V_{\infty}^2}{a^{*2} - V_{cr}^2 + V_{c\theta}V_{cr}tg\theta}.$$

Имея в виду  $V_{cr} = V_{\infty} cos\theta_{\rm c}$ , получим окончательно граничное условие на скачке уплотнения:

$$tg\theta_{\rm c} = \frac{1}{V_{c\theta}V_{cr}} \left(\frac{k-1}{k+1}V_{cr}^2 - a^{*2}\right).$$

Полученную систему уравнений интегрируем каким-либо численным методом. При этом обычно заданными считают величину угла скачка  $\theta_{\rm c}$  и скорость набегающего потока  $V_{\infty}$ . В процессе решения уравнений определяют поле скоростей и находят соответствующий угол  $\beta_{\rm K}$  конуса и скорость на нем  $V_r = V_{\rm K}$ .

$$\begin{cases} \frac{dV_{\omega}}{d\theta} = \frac{V_r \left[ \frac{{V_{\omega}}^2}{a^2} - 2 \right] - V_{\omega} ctg\omega}{1 - \frac{{V_{\omega}}^2}{a^2}} \\ \frac{dV_r}{d\theta} = V_{\theta} \end{cases}$$

Граничные условия:

$$\begin{cases} \omega = \theta_{\rm c} \\ V_{\omega} = V_{c\omega} = \frac{1}{V_{\rm cr} t g \theta_{\rm c}} \left(\frac{k-1}{k+1} {V_{\rm cr}}^2 - a^{*2}\right) \\ V_r = V_{\rm cr} = V_{\rm H} cos \theta_{\rm c} \end{cases}$$

Интегрирование ведется по переменной  $\omega$  до достижения  $V_{\omega}=0$ . Однако интегрирование по  $\omega$  неудобно, т.к. значение  $\omega$ , которому соответствует  $V_{\omega}=0$ , заранее неизвестно, что создаёт трудности при задании пределов интегрирования. Целесообразно выбрать в качестве переменной интегрирования окружную составляющую скорости потока  $V_{\omega}$ , пределы интегрирования для которой известны ( $V_{c\omega}$ ..0).

Запишем систему в безразмерном виде, т.к. это позволит получить результаты, определяемые только безразмерной скоростью  $\lambda$  набегающего воздушного потока и не зависящие от параметров атмосферы.

$$\begin{cases} \frac{d\omega}{d\lambda_{\omega}} = \frac{1 - \lambda_{\omega}^{2} \frac{a^{*2}}{a^{2}}}{\lambda_{r} \left[\lambda_{\omega}^{2} \frac{a^{*2}}{a^{2}} - 2\right] - \lambda_{\omega} ctg\omega} \\ \frac{d\lambda_{r}}{d\lambda_{\omega}} = \lambda_{\omega} \cdot \frac{1 - \lambda_{\omega}^{2} \frac{a^{*2}}{a^{2}}}{\lambda_{r} \left[\lambda_{\omega}^{2} \frac{a^{*2}}{a^{2}} - 2\right] - \lambda_{\omega} ctg\omega} \end{cases},$$

где 
$$\frac{a^2}{a^{*2}} = \frac{k+1}{2} - \frac{k-1}{2} [\lambda_{\omega}^2 + \lambda_r^2].$$

Граничные условия в безразмерной форме будут иметь следующий вид:

$$\begin{cases} \omega = \theta_{\rm c} \\ \lambda_{\omega} = \lambda_{\rm c\omega} = \frac{1}{\lambda_{\rm cr} t g \theta_{\rm c}} \left( \frac{k-1}{k+1} \lambda_{\rm cr}^2 - 1 \right) \\ \lambda_{r} = \lambda_{\rm cr} = \lambda_{\rm H} \cos \theta_{\rm c} \end{cases}$$

Окончательно система ДУ осесимметричного обтекания заострённого конуса принимает вид:

$$\begin{cases}
\frac{d\omega}{d\lambda_{\omega}} = \frac{1 - \frac{\lambda_{\omega}^{2}}{\frac{k+1}{2} - \frac{k-1}{2} [\lambda_{\omega}^{2} + \lambda_{r}^{2}]}}{\lambda_{r} \left[ \frac{\lambda_{\omega}^{2}}{\frac{k+1}{2} - \frac{k-1}{2} [\lambda_{\omega}^{2} + \lambda_{r}^{2}]} - 2 \right] - \lambda_{\omega} ctg\omega} \\
\frac{d\lambda_{r}}{d\lambda_{\omega}} = \lambda_{\omega} \cdot \frac{1 - \frac{\lambda_{\omega}^{2}}{\frac{k+1}{2} - \frac{k-1}{2} [\lambda_{\omega}^{2} + \lambda_{r}^{2}]}}{\lambda_{r} \left[ \frac{\lambda_{\omega}^{2}}{\frac{k+1}{2} - \frac{k-1}{2} [\lambda_{\omega}^{2} + \lambda_{r}^{2}]} - 2 \right] - \lambda_{\omega} ctg\omega}
\end{cases} (5)$$

В основе расчёта конического течения за фронтом 1-го косого скачка уплотнения лежит численное решение этой системы дифференциальных уравнений.

## Алгоритм решения задачи определения $heta_c$ по заданному $heta_\kappa$

1. Задается угол наклона косого скачка  $\theta_{\rm c}$  в 1-ом приближении

$$\theta_{cmin} \leq \theta_{c} \leq \theta_{cmax}$$
,

где  $\theta_{cmin}$  — угол наклона косого скачка при  $\beta_{\rm K} \to 0$ ,  $\theta_{cmax}$  — угол наклона косого скачка при  $\beta_{\rm K} \to \beta_{\rm Kp}$ ,  $\beta_{\rm Kp}$  — угол, котором косой скачек отходит от острия конуса и искривляется.

$$\theta_{cmin} = \arcsin \frac{1}{M_{H}} (6)$$

$$\varphi(\lambda_{H}) = \frac{1}{2} \left[ 1 + \frac{2}{k+1} \lambda_{H}^{2} + 3 \cdot \frac{1 - \frac{k-1}{k+1} \lambda_{H}^{2}}{\lambda_{H}^{2} - 1} \right]$$

$$q(\lambda_{H}) = \frac{\frac{2}{k+1} \lambda_{H}^{2} + 1}{\lambda_{H}^{2} - 1} \left( 1 - \frac{k-1}{k+1} \lambda_{H}^{2} \right)$$

$$\theta_{cmax} = \arctan \left( \sqrt{\varphi(\lambda_{H}) + \sqrt{\varphi^{2}(\lambda_{H}) + q(\lambda_{H})}} \right) (7)$$

В качестве первого приближения для  $\theta_{\rm c}$  можно принять:

$$\theta_{c1} = \theta_{cmin} + (\theta_{cmax} - \theta_{cmin}) \cdot \frac{\beta_{\kappa}^{2}}{\beta_{\kappa p}^{2}}$$

при этом значение  $\beta_{\rm K}$  считается заданным, а  $\beta_{\rm Kp}$  определяется интегрированием (5) при граничном условии  $\omega = \theta_{\rm cmax}$ .

2. Записываются граничные условия

$$\begin{cases} \lambda_{\omega} = \lambda_{c\omega} \\ \omega = \theta_{c1} \\ \lambda_{r} = \lambda_{cr} \end{cases} (8)$$

- 3. Система (5) интегрируется при граничных условиях (8). Определяется значение угла полураствора конуса  $\beta_1$ , которое соответствует углу наклона скачка  $\theta_{c1}$ .
- 4. Полученное значение  $\beta_1$  сравнивается с заданным  $\beta_{\kappa}$ .
- 5. Задается новое значение  $\theta_{\rm c}$ , выбираемое таким образом, чтобы при повторном интегрировании (5) ошибка  $|\beta_{\rm k}-\beta_i|$  уменьшалась, например, в следующем виде:

$$\theta_{c_{i+1}} = \theta_{c_1} + \min(\theta_{c_1} - \theta_{cmin}, \theta_{cmax} - \theta_{c_1}) \cdot \frac{(\beta_{\kappa} - \beta_1)}{\max(\beta_{\kappa}, \beta_1)}.$$

6. Определяется  $\beta_{i+1}$ ,  $\theta_{c_{i+2}}$ .

Процедура повторяется до совпадения полученного и заданного значений  $\beta_{\rm K}$  с требуемой точностью. Значение  $\theta_{\rm C}$ , при котором будет получено совпадение, является углом наклона косого скачка  $\theta_{\rm L}$ .

По приведенному выше алгоритму  $\beta_1 \to \theta_1$ .

Интегрируя систему (5) при заданных граничных условиях и  $\omega = \theta_1$ , можно получить поле безразмерных скоростей потока в радиальных и окружных составляющих в зависимости от угла наклона  $\omega$  образующей промежуточной конической поверхности к оси конуса. Для конического течения соблюдается условие неизменности параметров состояния потока на фиксированной конической поверхности ( $\omega = const$ ). По этим данным для каждого  $\omega$  вычисляются суммарная безразмерная скорость потока и угол наклона вектора скорости по отношению к оси конуса:

$$\lambda_{1}(\omega) = \sqrt{\lambda_{1\omega}^{2}(\omega) + \lambda_{1r}^{2}(\omega)},$$

$$\tau_{1}(\omega) = \omega - arctg\left(\frac{\lambda_{1\omega}(\omega)}{\lambda_{1r}(\omega)}\right),$$

$$\lambda_{1}(\omega) \to \pi(\lambda), \varepsilon(\lambda), \tau(\lambda).$$

# 2.1.3.2. Расчет формы второго косого скачка уплотнения и газодинамических параметров воздушного потока за фронтом второго косого скачка уплотнения

- 1. Определяется угол поворота потока во втором косом скачке уплотнения
  - 1.1. на поверхности конуса ( $\omega = \beta_1$ ):

$$\delta_{1H} = \beta_2 - \beta_1$$
;

1.2. в точке пересечения 2-го и последующих скачков ( $\omega = \theta_1$ ):

$$\delta_{1K} = \delta(M_H, \beta_2) - \delta(M_H, \beta_1),$$

где углы разворота потока  $\delta(M_H, \beta_1)$ ,  $\delta(M_H, \beta_2)$  представляют собой углы плоского клина, соответствующие углам ступенчатого конуса  $\beta_1$  и  $\beta_2$  при  $M=M_H$  (для их нахождения необходимо знать соответствующие углы наклона скачков  $\theta_1$  и  $\theta_2$ ).

Зависимость для определения угла плоского клина по заданному углу наклона скачка имеет вид:

$$ctg\beta_{\Pi\Pi} = tg\theta_{c} \frac{1 + tg\theta_{c}^{2} + \frac{2}{k+1}\lambda_{H}^{2}}{\lambda_{H}^{2} \left(tg\theta_{c}^{2} + \frac{k-1}{k+1}\right) - (1 + tg\theta_{c}^{2})} \quad (9)$$
$$\delta(M_{H}, \beta_{2}) = \beta_{\Pi\Pi}(M_{H}, \theta_{2})$$
$$\delta(M_{H}, \beta_{1}) = \beta_{\Pi\Pi}(M_{H}, \theta_{1})$$

1.3. для промежуточных значений:

$$\delta_1(\omega) = \delta_{1\text{H}} - (\delta_{1\text{H}} - \delta_{1\text{K}}) \cdot \frac{\omega - \beta_1}{\theta_1 - \beta_1}$$

- 2. Для каждого значения  $\omega$  по углу поворота потока  $\delta_1(\omega)$  на основе зависимости (9) определяется угол наклона 2-го косого скачка уплотнения к направлению скорости потока перед скачком  $\theta_2(\omega)$ .
  - 2.1. Задается угол наклона косого скачка  $\theta_{\rm c}$  в первом приближении  $\theta_{{\rm c}_i} = \theta_{{\rm c}_{min}}$ .
  - 2.2. Из формулы (9) по  $\theta_{ci}$  определяется  $\beta_{\Pi \pi_i}$ . При этом скорость невозмущенного потока  $\lambda_H$  в (9) заменяется на значение  $\lambda_1(\omega)$ .
  - 2.3. Полученное  $\beta_{\Pi \pi_i}$  сравнивается с заданным  $\beta_{\Pi \pi} = \delta_1(\omega)$ .
  - 2.4. Задается новое значение  $\theta_{\rm c}$ , выбираемое таким образом, чтобы при повторном расчете ошибка  $|\beta_{\rm пл}-\beta_{{\rm пл}i}|$  уменьшилась.

$$\theta_{c_{i+1}} = \theta_{c_i} + \frac{\beta_{\Pi \Pi} - \beta_{\Pi \Pi_i}}{2}.$$

- 2.5. Определяется  $\beta_{\Pi \Pi_{i+1}}$ ,  $\theta_{c_{i+2}}$ . Процедура повторяется до совпадения  $\beta_{\Pi \Pi}$  полученного и заданного. Значение  $\theta_{c}$ , при котором будет получено совпадение, является углом наклона косого скачка  $\theta_{2}(\omega)$ , соответствующим  $\delta_{1}(\omega)$ .
- 3. Для каждого значения  $\omega$  определяется угол  $\alpha_2(\omega)$  между фронтом 2-го косого скачка уплотнения и нормалью к направлению скорости потока перед скачком, равный  $\alpha_2(\omega) = 90^\circ \theta_2(\omega)$ .
- 4. Путем численного интегрирования определяется длина текущего луча  $r_1(\omega)$  в отношении к длине образующей 1-ой ступени конуса  $r_{1_0}$  (рис. 2.6):

$$r_{1_{\text{OTH}}}(\omega) = e^{\int_{\beta_1}^{\omega} tg(\alpha_2(\omega) + \vartheta_1(\omega))d\omega}$$
, (10)

где  $\vartheta_1(\omega) = \omega - \tau_1(\omega)$  – угол наклона вектора скорости потока к образующей промежуточной конической поверхности.

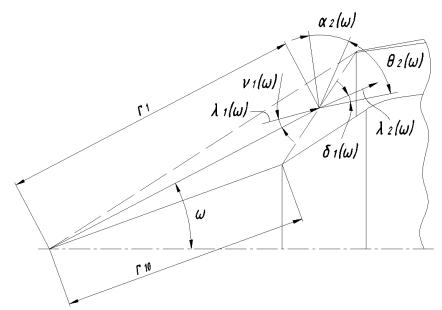


Рис. 2.6. Расчёт формы второго скачка уплотнения.

5. Зная  $r_{1_{\text{ОТН}}}(\omega)$  для  $\beta_1 \leq \omega \leq \theta_1$ , можно построить профиль 2-го косого скачка уплотнения. Угол  $\alpha_2(\omega)$  различается в зависимости от координаты  $\omega$ , что связано с наличием неравномерности поля скоростей  $\lambda_1(\omega)$  и углов поворота потока  $\delta_1(\omega)$ . Это означает, что образующая 2-го косого скачка будет не прямолинейна, а незначительно искривлена.

Предполагается, что в потоке за 2-м скачком уплотнения параметры потока сохраняются неизменными на лучах  $\omega_2$ , проведенных из точки пересечения образующей ступени конуса с углом  $\beta_2$  и оси диффузора.

1. Каждому углу  $\omega_2$  ставится в соответствие определённый угол  $\omega$  из условия пересечения соответствующих лучей на фронте второго косого скачка

$$\omega_2(\omega) = \operatorname{arcctg} \left(\operatorname{ctg} \omega - \frac{1}{r_{1_{\mathrm{OTH}}}(\omega)} \cdot \frac{\sin \beta_1}{\sin \omega} (\operatorname{ctg} \beta_1 - \operatorname{ctg} \beta_2) \right).$$

- 2. Для каждого из лучей  $\omega_2$  по значениям  $\lambda_1(\omega)$  и  $\theta_2(\omega)$  определяются радиальная и окружная составляющие скорости потока  $\lambda_{2cr}(\omega)$  и  $\lambda_{2c\omega}(\omega)$  за вторым скачком.
- 3. Определяются углы наклона  $\tau_2(\omega)$  и  $\vartheta_2(\omega)$  вектора скорости потока по отношению к оси конуса и образующей промежуточной конической поверхности соответственно.

# 2.1.4.Определение положения носка ступенчатого конуса относительно обечайки

Расстояние между носком ступенчатого конуса и передней кромкой обечайки определяется по формуле

$$L_{\rm p} = \frac{D_e}{2} ctg \omega_{\rm p}$$

где  $\omega_{\rm p}$  — угол между лучом, соединяющим носок ступенчатого конуса и переднюю кромку обечайки, и осью диффузора. В общем случае его значение зависит от расчетной величины коэффициента расхода  $\varphi_{\rm H}$ . В случае  $\varphi_{\rm H}=1$  при расчётном числе Маха косые скачки уплотнения должны сходиться на передней кромке обечайки. Это позволяет обеспечить максимальный расход воздуха через диффузор при прочих равных условиях. Случай  $\varphi_{\rm H}<1$  имеет место, когда при  $M_{\rm H}=M_{\rm p}$  первый косой скачек направлен мимо обечайки. Этому случаю, как правило, соответствует минимум суммарного волнового сопротивления диффузора и обечайки, однако расход воздуха через диффузор уменьшается по сравнению с  $\varphi_{\rm H}=1$ , что ведёт к увеличению габаритов диффузора. При схеме с выносными ВЗУ более выгодным является случай  $\varphi_{\rm H}=1$  (косые скачки сходятся на передней кромке обечайки). При этом угол  $\omega_{\rm p}$  равен углу наклона первого косого скачка  $\theta_{\rm 1}$ .

Диаметр входа  $D_e$  на данном этапе неизвестен, т.к. величина площади входа  $F_e$  будет определяться в ходе дальнейших расчетов. Поэтому дальнейшие расчёты будем производить в относительных величинах, полагая  $D_e=1$  м.

$$l_{\rm p} = \frac{L_{\rm p}}{D_e} = \frac{ctg\,\omega_{\rm p}}{2} = \frac{ctg\,\theta_{\rm 1}}{2}.$$

Угол наклона первого косого скачка  $\theta_1$  был определен по инженерной методике расчёта конического течения в сверхзвуковой части осесимметричного ВЗУ изложенной выше. При  $M_H = 2.5$  и  $\beta_1 = 20^\circ$  он равен  $\theta_1 = 32.577^\circ$ . Тогда

$$l_{\rm p} = \frac{ctg32,577^{\circ}}{2} = 0,783.$$

# 2.1.5.Определение координат точек излома образующей ступенчатого конуса

Относительные координаты точек излома образующей ступенчатого конуса для выбранного случая  $\phi_{\rm H}=1$  определяется из условия пересечения косых скачков уплотнения на передней кромке обечайки. Для их определения необходимо произвести расчет формы фторого косого скачка уплотнения, описываемого уравнением

$$r_{1_{\text{OTH}}}(\omega) = e^{\int_{\beta_1}^{\omega} tg(\alpha_2(\omega) + \vartheta_1(\omega))d\omega}$$

где  $r_{1_{\text{отн}}}(\omega)$  – зависимость относительной длины луча, проведенного из носка конуса к фронту второго скачка, от угла наклона луча к оси диффузора; длина луча отнесена к длине  $r_{10}$  образующей первой ступени конуса;

 $\alpha_2(\omega) + \vartheta_1(\omega)$  – характерные углы; подробное описание и алгоритм расчёта приведены выше.

Располагая зависимостью  $r_{1_{\text{отн}}}(\omega)$ , можно найти значение  $r_{1_{\text{отн}}}$  для луча, соединяющего носок ступенчатого конуса и переднюю кромку обечайки ( $\omega=\theta_1$ ); длина этого луча известна и равна

$$r_{1_{max}} = \frac{l_{\rm p}}{\cos \theta_1} = \frac{0.783}{\cos 32.577^{\circ}} = 0.929$$

Тогда

$$r_{10} = \frac{r_{1_{max}}}{r_{1_{0\text{TH}}}(\theta_1)} = \frac{0,929}{1,474} = 0,63.$$

Зная  $r_{10}$ , можно найти координаты точки излома образующей ступенчатого конуса:

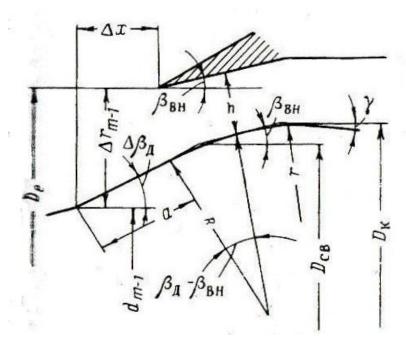
$$x_1 = r_{10} \cos \beta_1 = 0.63 \cdot \cos 20^\circ = 0.592;$$
  
 $y_1 = r_{10} \sin \beta_1 = 0.63 \cdot \sin 20^\circ = 0.215.$ 

Расчёт геометрии сверхзвуковой части диффузора завершён. Абсолютные значения  $l_{\rm p}$ ,  $x_{\rm 1},\ y_{\rm 1}$  и других геометрических параметров могут быть получены умножением найденных относительных значений на величину  $D_e$ .

# **2.1.6.**Профилирование переходной и дозвуковой частей диффузора

Профилирование переходной части диффузора заключается в определении оптимальных величин относительной площади горла  $f_m$ , внутреннего угла обечайки  $\beta_{\rm BH}$  и относительной площади входа  $f_{\rm Z}$  и построении профиля канала в переходной части диффузора.

Переходную часть диффузора профилируем в соответствии с рисунком 2.7 [2.1].



Puc.~2.7.~Форма переходной части диффузора при  $\beta_{ ext{BH}}>0$ 

Геометрические параметры переходной части определяются следующими соотношениями:

$$\begin{split} f_{m} &= \frac{h}{\left(\frac{D_{\rm e}}{2}\right)^{2}} \left\{ \frac{D_{\rm e}}{2} + \frac{d_{m-1}}{2} + \sin\beta_{\rm BH} \left[ R \sin(\beta_{\rm A} - \beta_{\rm BH}) - \Delta r_{m-1} \sin\beta_{\rm BH} - \Delta x \cos\beta_{\rm BH} \right] \right. \\ &+ \left. R \left( \cos\beta_{\rm BH} - \cos\beta_{\rm A} \right) + \frac{\sin\beta_{\rm BH} \cos(\beta_{\rm A} - \beta_{\rm BH}) + \sin\beta_{\rm A}}{\sin(\beta_{\rm A} - \beta_{\rm BH})} \\ &\cdot \left[ R \cos(\beta_{\rm A} - \beta_{\rm BH}) + \Delta r_{m-1} \cos\beta_{\rm BH} - \Delta x \sin\beta_{\rm BH} - (R+h) \right] \right\} \\ &a &= \frac{R \cos(\beta_{\rm A} - \beta_{\rm BH}) + \Delta r_{m-1} \cos\beta_{\rm BH} - \Delta x \sin\beta_{\rm BH} - (R+h)}{\sin(\beta_{\rm A} - \beta_{\rm BH})} \\ &D_{\rm CB} &= 2 \left( \frac{d_{m-1}}{2} + a \sin\beta_{\rm A} + R \sin\beta_{\rm A} \tan\frac{\beta_{\rm A} - \beta_{\rm BH}}{2} \right) \\ &D_{\rm K} &= D_{\rm CB} + 2 \tan\beta_{\rm BH} \left( \Delta x + \frac{D_{\rm O6,BH} - D_{\rm e}}{2 \tan\beta_{\rm BH}} - \frac{D_{\rm CB} - d_{m-1}}{2 \tan\beta_{\rm A}} \right) \end{split}$$

Приближенная величина оптимальной площади горла может определяться по формуле

$$f_m = \frac{q(\mathrm{M_H})}{\sigma_{\scriptscriptstyle \mathrm{T}}} K_F$$

где  $\sigma_{\rm T}$  для  $\beta_{\rm J}=33^{\circ}$  и m=2 при  $M_{\rm H}=2.5$  равна 0,882 (рис. 1),  $K_F$  — экспериментальный коэффициент — равен 1,07, газодинамическая функция приведенного расхода  $q(\rm M_{\rm H})$  при  $M_{\rm H}=2.5$  принимает значение 0,379. Тогда имеем:

$$f_m = \frac{0,397}{0.882} \cdot 1,07 = 0,46$$

Для расчета величин a,  $D_{\text{св}}$  и  $D_{\text{к}}$  необходимо выбрать величину кольцевого зазора h. Для этого строим зависимость  $f_m(h)$ , по которой для ранее выбранного значения оптимальной площади горла  $f_m$  определяем h.

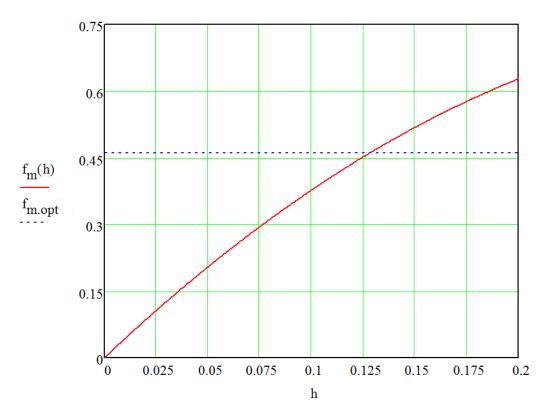
Геометрические размеры:

$$D_{\rm e} = 1$$
  $d_{m-1} = 0.43$   $\beta_{\rm A} = 33^{\circ}$   $\Delta r_{m-1} = 0.285$   $\Delta x = 0.191$ 

Величину внутреннего угла обечайки принимаем равной  $\beta_{\text{вн}} = 8^{\circ}$ .

Величину радиуса скругления R следует брать в пределах от  $0.1D_{\rm e}$  до  $0.35D_{\rm e}$ . Уменьшение  $R < 0.1D_{\rm e}$  способствует появлению отрыва в области горла, увеличение  $R > 0.35D_{\rm e}$  приводит к увеличению  $f_{m.opt}$  и снижению  $\sigma_{max}$ . Принимаем  $R = 0.2D_{\rm e} = 0.2$ .

Результаты представлены на рис. 2.8 и сведены в таблицу 2.1.



 $Puc.\ 2.8.\ 3 a в u c u m o c m в в c o m в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в c o m в в с o m в в в с o m в в с o m в в с o m в в с o m в в с o m в в с o m в в с o m в в с o m в$ 

Tаблица 2.1. Зависимость величины относительной площади горла  $f_{m}$  от высоты кольцевого зазора h.

| h     | $f_m$ |
|-------|-------|
| 0     | 0     |
| 0,025 | 0,106 |
| 0,05  | 0,204 |
| 0,075 | 0,295 |
| 0,1   | 0,377 |
| 0,125 | 0,451 |
| 0,15  | 0,518 |
| 0,175 | 0,576 |
| 0,2   | 0,627 |

Из рис. 2.8 видно, что выбранному значению  $f_m=0{,}46$  соответствует  $h=0{,}129$ . Тогда имеем

$$a = 0.255$$

$$D_{\rm CB} = 0.756$$

Для определения размера  $D_{\kappa}$  необходимо знать внутренний диаметр канала диффузора  $D_{\text{об.вн}},$  который, в свою очередь, зависит от величины относительной площади входа  $f_{\rm d}.$  Принимаем  $f_{\rm d}=0.$  Тогда

$$D_{\text{oб.BH}} = \frac{D_{\text{e}}}{\sqrt{f_{\text{d}}}} = \frac{1}{\sqrt{0.9}} \approx 1.05$$
 $D_{\text{k}} = 0.789$ 

Дозвуковую часть диффузора следует выполнять из двух участков — слабо расширяющегося участка с приведенным углом расширения  $\gamma_{\rm np1}=0..2^{\circ}$  на длине  $L_{\rm ц}$  и участка с приведенным углом расширения  $\gamma_{\rm np2}=5..30^{\circ}$ . Расстояние от конца слабо расширяющегося участка до горла, измеренное вдоль средней линии канала, должно быть не менее  $L_{\rm ц}=(6..9)h$ . Принимаем

$$\gamma_{\pi p 1} = 2^{\circ}$$

$$\gamma_{\pi p 2} = 15^{\circ}$$
 $L_{\pi} = 8 \cdot h = 1,032$ 

## 2.2. Численное исследование течения по тракту ВЗУ

Для подтверждения работы ВЗУ и оценки его рабочих характеристик проводится численное моделирование газодинамических процессов, основанное на решении полной осредненной системы уравнений Новье-Стокса. Моделирование проводится в двухмерной осесимметричной стационарной постановке с учетом вязкости (двухпараметрическая модель турбулентности к-ω) и зависимости удельной теплоемкости воздуха от температуры.

## 2.2.1.Общие сведения о программном комплексе

Математическое моделирование в рамках дипломного проекта проводилось в программном комплексе ANSYS. В частности в программном модуле ANSYS FLUENT, решающем задачи газодинамики методом конечных элементов.

Корпорация ANSYS является лидером на рынке программных средств конечноэлементных расчетов. ANSYS объединяет в себе не только прочностные и газодинамические расчеты, но и расчеты электромагнитных взаимодействий, сверхбыстрых деформаций конструкции в пластической области (нестационарная и нелинейная динамика), например воздействие взрыва.

Программный модуль ANSYS FLUENT (http://www.ansys.com) является мощным инструментом для оптимизации процесса проектно-конструкторской и технологической

подготовки в области вычислительной динамики жидкостей и газов и имеет широкий спектр возможностей моделирования течений жидкостей и газов для промышленных задач с учетом турбулентности, теплообмена, химических реакций. К примерам применения FLUENT можно отнести задачи обтекания крыла, горение в печах, течение внутри барботажной колонны, внешнее обтекание нефтедобывающих платформ, течение в кровеносной системе, конвективное охлаждение сборки полупроводника, вентиляция в помещениях, моделирование промышленных стоков. Специализированные модели горения, аэроакустики, вращающихся/неподвижных расчетных областей, многофазных течений серьезно расширяют области применения базового продукта.

Данный программный комплекс позволяет выполнять следующие операции:

- моделирование двухмерных плоских, осесимметричных (без и с завихрениями), и трёхмерных течений;
- использование неструктурированных сеток;
- моделирование установившихся или нестационарных потоков;
- моделирование различных скоростных режимов;
- моделирование невязких, ламинарных и турбулентных потоков;
- моделирование ньютоновских и неньютоновских течений;
- широкий набор моделей турбулентности (например,  $k \varepsilon$ ,  $k \omega$ , Spalart-Allmaras, Reynolds Stress и другие);
- моделирование теплообмена, включая различные виды конвекции и излучение;
- использование моделей однородного и неоднородного горения химических компонентов, моделей поверхностного осаждения и реакции;
- использование моделей свободной поверхности и многофазных моделей,
   включая теплоперенос и реакции;
- использование моделей перехода фаз для приложений, моделирующих плавление/затвердевание, моделей кавитации и влажного пара;
- использование динамических сеток для моделирования потоков вокруг движущихся объектов и т. д.

В основе математической модели лежит решение уравнений Навье-Стокса — системы дифференциальных уравнений в частных производных, описывающих движение вязкой ньютоновской жидкости. Уравнения Навье-Стокса являются одними из важнейших в гидродинамике и применяются в математическом моделировании многих природных явлений и технических задач.

Система состоит из двух уравнений: уравнения движения и уравнения неразрывности. В векторном виде для несжимаемой жидкости они записываются следующим образом:

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} = -(\vec{v} \cdot \nabla)\vec{v} + \nu \Delta \vec{v} - \frac{1}{\rho} \nabla p + \vec{f};$$
$$\nabla \cdot \vec{v} = 0.$$

где  $\nabla$  — оператор Гамильтона,  $\Delta$  — оператор Лапласа,  $\rho$  — плотность, p — давление,  $\nu$  — коэффициент кинематической вязкости,  $\vec{v}$  — векторное поле скоростей,  $\vec{f}$  — векторное поле массовых сил.

К минусам программного комплекса ANSYS можно условно отнести его большие затраты ресурсов вычислительной техники для решения сложных пространственных задач.

## 2.2.2. Построение расчетной сетки

Расчётная сетка была построена при помощи программной системы ANSYS ICEM CFD.

ICEM CFD это комплексное решение для задач генерации расчетных сеток, от структурированной многоблочной до неструктурированной гекса- или тетраэдрической или гибридной. Инструменты генерации сетки ANSYS ICEM CFD работают на основе информации, взятой из геометрической модели. Поддерживаются внешние форматы ACIS, Capri, DWG, DXF, IDI, IGES, STEP, STL, VRML.

С помощью блочной структуры в ICEM CFD была создана сетка для геометрии диффузора, которая затем использовалась во FLUENT как расчётная область.

Расчётная сетка представлена на рисунке 2.8 и листе 5 дипломного проекта.

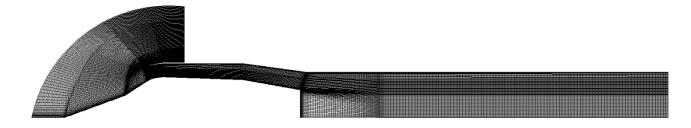


Рис. 2.8. Расчётная сетка для исследования течения по тракту диффузора.

### 2.2.3. Математическая модель и граничные условия

Тип решателя: density-based. Данный тип решателя был специально разработан для высокоскоростных сжимаемых потоков.

Постановка решения: стационарная (Steady State).

Модель рабочего тела: модель идеального газа с количеством степеней свободы, соответствующим воздуху (Air Ideal Gas), хорошо согласуется с экспериментом при сверхзвуковых скоростях.

Модель турбулентности: Спаларта-Аллмареса (Spalart-Allmaras), которая была специально разработана для космических и аэрокосмических приложений. Она показывает хорошие результаты для пограничных слоёв с положительным градиентом давления (т.е. с ростом давления в направлении течения). В этой модели решается одно дифференциальное уравнение переноса для кинематической турбулентной вязкости.

Граничные условия:

- Bход (Inlet):
  - $\circ$  давление на входе p = 0.1 МПа.
- Выход 1 (Outlet):
  - $\circ$  давление на выходе p = 0.001 МПа.
- Выход 2 (Outlet):
  - $\circ$  давление на выходе p = var.
- Обечайка диффузора (Wall):
  - о Адиабатическая (Adiabatic).
- Центральное тело (Wall):
  - о Адиабатическая (Adiabatic).
- Симметрия (Symmetry).

## 2.2.4. Расчёт основных рабочих характеристик диффузора

Для дальнейшего расчета необходимо определить оптимальную величину коэффициента восстановления полного давления. Для этого необходимо построить график зависимости коэффициента восстановления полного давления от коэффициента расхода.

Коэффициент расхода представляет собой отношение действительного расхода воздуха через диффузор к максимально возможному и численно равен отношению площади входной в двигатель струи воздуха в невозмущённом потоке к площади входа диффузора:

$$\varphi = \frac{G}{G_{max}}.$$

Коэффициент восстановления полного давления диффузора представляет собой отношение полного давления на выходе из диффузора к полному давлению в невозмущённом потоке:

$$\sigma_{\!\scriptscriptstyle 
m f /}=rac{p_{
m 0_{
m \it /}}}{p_{
m 0_{
m \it H}}}.$$

Задаемся рядом значений давления на выходе из диффузора, которые являются граничным условием на выходе 2 для модели в Ansys Fluent, далее для каждого значения проводим расчет и в качестве выходных данных снимаем значения полного давления и расхода для каждого расчётного случая.

Результаты расчёта представлены в таблице 2.2. По результатам расчёта строим график зависимости коэффициента восстановления полного давления диффузора от коэффициента расхода. График представлен на рис. 2.9 и на листе 6 дипломного проекта.

Таблица 2.2.

| р, МПа | $\varphi$ | $\sigma_{\!\scriptscriptstyle m J}$ |
|--------|-----------|-------------------------------------|
| 0,8    | 0,95      | 0,59                                |
| 0,85   | 0,95      | 0,61                                |
| 0,9    | 0,95      | 0,63                                |
| 0,95   | 0,95      | 0,65                                |
| 1      | 0,95      | 0,68                                |
| 1,05   | 0,95      | 0,7                                 |
| 1,1    | 0,95      | 0,73                                |
| 1,15   | 0,93      | 0,75                                |
| 1,2    | 0,88      | 0,77                                |
| 1,25   | 0,75      | 0,78                                |

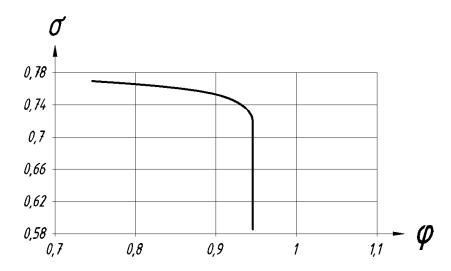


Рис. 2.9. График зависимости коэффициента восстановления полного давления диффузора от коэффициента расхода

Используя график, выбираем оптимальное значение коэффициента восстановления полного давления диффузора  $\sigma_{max}=0.73$ .

На листах 6 и 7 проекта представлены поля распределения числа Маха и статического давления соответственно для каждого расчетного значения, из которых видно, что косые скачки уплотнения сходятся на кромке и что при повышении давления на выходе из диффузора прямой скачек уплотнения перемещается ближе к горлу.

## 2.3. Выбор твердого топлива газогенератора ПВРД

В качестве твердого топлива газогенератора ПВРД выбираем топливо марки ВПД-30-40-БГК-М. Условная химическая формула:

 $\mathcal{C}_{26,1314}O_{10,4805}H_{51,2064}Cl_{2,5534}N_{2,5911}B_{25,7101}Mg_{2,1425}Si_{0,179}Fe_{0,0895}$  Характеристики топлива представлены в таблице 2.3.

Таблица 2.3. Характеристики топлива ВПД-30-40-БГК-М.

| Параметр   | Значение |
|--|----------|
| 1. Плотность $\rho_{\Gamma\Gamma}$ , кг/м <sup>3</sup> | 1460     |
| 2. Энтальпия образования Н, кДж/кг                     | -1208,1  |
| 3. Стехиометрический коэффициент $L_0$                 | 7,41962  |
| 4. Единичная скорость горения $u_{1rr}$ , мм/с         | 320      |
| 5. Показатель степени в законе горения $\nu_{rr}$      | 0,30,5   |

# 2.4. Выбор оптимальной величины коэффициента избытка воздуха

Таблица 2.4. Исходные данные для расчёта

| Параметр   | Значение |
|--|----------|
| 1. Рабочая скорость маршевой ДУ М <sub>н</sub>                               | 2,5      |
| 2. Высота полёта Н, м  | 100      |
| 3. Газовая постоянная набегающего потока (воздуха) $R_{\rm H}$ , Дж/(кг · К) | 287,052  |
| 4. Показатель адиабаты набегающего потока (воздуха) $k_{\rm H}$              | 1,4      |

Таблица 2.5. Параметры на высоте полёта согласно таблицам Стандартной атмосферы

| Параметр  | Значение           |
|---|--------------------|
| 1. Температура набегающего потока $T_{\rm H}$ , К                   | 287,5              |
| 2. Скорость звука на высоте полёта $a_{\rm H}$ , м/с                | 339,91             |
| 3. Статическое давление на высоте полёта $p_{\rm H}$ , Па           | $1,001 \cdot 10^5$ |
| 4. Плотность воздуха $\rho_{\rm H}$ , кг/м <sup>3</sup>             | 1,213              |
| 5. Скорость полёта $V_{\rm H}={\rm M}_{\rm H}\cdot a_{\rm H}$ , м/с | 849,774            |

Определим полные параметры набегающего потока при заданных условиях полёта. Полное давление:

$$p_{0\text{H}} = \frac{p_{\text{H}}}{\pi(\text{M}_{\text{H}}, k_{\text{H}})} = 1,711 \text{ МПа}.$$

Полная температура:

$$T_{0\text{H}} = \frac{T_{\text{H}}}{\tau(\text{M}_{\text{H}}, k_{\text{H}})} = 646,875 \text{ K}.$$
 $f_{\text{a}} = 1$ 

Задаемся рядом значений коэффициента избытка воздуха и для всех значений проводим термодинамический расчет в программном комплексе «Терра». Основные данные, необходимые для дальнейшего расчёта представлены в таблице 2.6. При этом газовая постоянная с учетном конденсированной фазы рассчитывается по формуле:

$$R_{\Gamma} = R'_{\Gamma} \cdot (1 - z).$$

Теплоемкость продуктов сгорания:

$$c_p = R_{\rm r} \frac{k_{\rm r}}{k_{\rm r} - 1}.$$

Таблица 2.6.

| α   | $T_{0r}$ , K | $k_{\scriptscriptstyle \Gamma}$ | $R'_{\Gamma}$ , $\frac{\mathcal{J}_{\mathcal{K}}}{\kappa_{\Gamma} \cdot \mathcal{K}}$ | Z       | $R_{\Gamma}$ , $\frac{\mathcal{J}_{\mathcal{K}}}{\kappa_{\Gamma} \cdot \mathcal{K}}$ | $c_p$ , $\frac{Дж}{\kappa \Gamma \cdot K}$ |
|-----|--------------|---------------------------------|---|---------|--|--|
| 0,8 | 2187,2       | 1,2382                          | 267,88  | 0,00852 | 265,5977   | 1392,481                                   |
| 0,9 | 2283,4       | 1,2347                          | 264,17  | 0,00672 | 262,3948   | 1389,735                                   |
| 1   | 2257,4       | 1,236                           | 263,82  | 0,00697 | 261,9812   | 1381,701                                   |
| 1,1 | 2152,7       | 1,2405                          | 265,48  | 0,00772 | 263,4305   | 1369,347                                   |
| 1,2 | 2046,7       | 1,2453                          | 267,14  | 0,00807 | 264,9842   | 1356,174                                   |
| 1,3 | 1950,2       | 1,2499                          | 268,62  | 0,00828 | 266,3958   | 1343,53                                    |
| 1,4 | 1909,6       | 1,2505                          | 271,95  | 0,02137 | 266,1384   | 1357,579                                   |
| 1,5 | 1867,3       | 1,2514                          | 274,66  | 0,03127 | 266,0714   | 1367,182                                   |
| 1,6 | 1824,1       | 1,2527                          | 276,88  | 0,03865 | 266,1786   | 1372,567                                   |
| 1,7 | 1780,7       | 1,2542                          | 278,71  | 0,04415 | 266,405  | 1375,13                                    |
| 1,8 | 1737,6       | 1,2559                          | 280,2   | 0,04809 | 266,7252   | 1375,159                                   |
| 1,9 | 1695,1       | 1,2578                          | 281,4   | 0,05074 | 267,1218   | 1372,944                                   |
| 2   | 1653,4       | 1,2598                          | 282,36  | 0,05236 | 267,5756   | 1369,196                                   |
| 2,1 | 1612,5       | 1,2619                          | 283,12  | 0,05315 | 268,0722   | 1364,143                                   |
| 2,2 | 1572,6       | 1,264                           | 283,71  | 0,05328 | 268,5939   | 1358,369                                   |
| 2,3 | 1534         | 1,2663                          | 284,17  | 0,05291 | 269,1346   | 1351,275                                   |
| 2,4 | 1496,6       | 1,2686                          | 284,52  | 0,05218 | 269,6737   | 1343,79                                    |
| 2,5 | 1460,7       | 1,2708                          | 284,79  | 0,05119 | 270,2116   | 1336,452                                   |
| 2,6 | 1426,2       | 1,2731                          | 285   | 0,05004 | 270,7386   | 1328,574                                   |
| 2,7 | 1393,3       | 1,2754                          | 285,16  | 0,04879 | 271,247  | 1320,599                                   |
| 2,8 | 1361,9       | 1,2776                          | 285,29  | 0,0475  | 271,7387   | 1312,992                                   |
| 2,9 | 1332         | 1,2798                          | 285,39  | 0,04619 | 272,2078   | 1305,369                                   |
| 3   | 1303,6       | 1,282                           | 285,48  | 0,0449  | 272,6619   | 1297,82                                    |
| 3,1 | 1276,6       | 1,2841                          | 285,55  | 0,04364 | 273,0886   | 1290,654                                   |
| 3,2 | 1250,9       | 1,2861                          | 285,61  | 0,04242 | 273,4944   | 1283,897                                   |
| 3,3 | 1226,4       | 1,2881                          | 285,66  | 0,04125 | 273,8765   | 1277,191                                   |
| 3,4 | 1203,2       | 1,2901                          | 285,71  | 0,04012 | 274,2473   | 1270,577                                   |
| 3,5 | 1181         | 1,292                           | 285,75  | 0,03905 | 274,5915   | 1264,346                                   |
|     |              | •                               | •   |         | •  | •  |

Определим термодинамический комплекс  $\kappa \beta \sqrt{\tau}$  для двигателя. Отношение расхода воздуха к расходу газа:

$$n = L_0 \cdot lpha,$$
  $\kappa = \sqrt{rac{k_{\scriptscriptstyle \Gamma} + 1}{k_{\scriptscriptstyle \Gamma}}} \cdot rac{k_{\scriptscriptstyle H}}{k_{\scriptscriptstyle H} + 1} \cdot rac{R_{\scriptscriptstyle \Gamma}}{R_{\scriptscriptstyle H}},$   $eta = rac{n+1}{n}.$ 

Относительный подогрев:

$$\tau = \frac{T_{0r}}{T_{H}}.$$

Зависимости перечисленных величин от коэффициента избытка воздуха  $\alpha$  представлены в таблице 2.7.

Таблица 2.7.

| α   | n      | κ     | β     | τ    | $\kappa \beta \sqrt{\tau}$ |
|-----|--------|-------|-------|------|----------------------------|
|     |        |       | •     |      | ,                          |
| 0,8 | 5,936  | 0,988 | 1,168 | 3,38 | 2,121888                   |
| 0,9 | 6,678  | 0,982 | 1,15  | 3,53 | 2,121762                   |
| 1   | 7,42   | 0,981 | 1,14  | 3,49 | 2,080068                   |
| 1,1 | 8,162  | 0,983 | 1,12  | 3,33 | 2,01384                    |
| 1,2 | 8,904  | 0,985 | 1,11  | 3,16 | 1,948315                   |
| 1,3 | 9,646  | 0,987 | 1,10  | 3,02 | 1,892038                   |
| 1,4 | 10,387 | 0,987 | 1,10  | 2,95 | 1,8586                     |
| 1,5 | 11,129 | 0,986 | 1,09  | 2,89 | 1,826109                   |
| 1,6 | 11,871 | 0,986 | 1,08  | 2,82 | 1,794861                   |
| 1,7 | 12,613 | 0,986 | 1,08  | 2,75 | 1,765231                   |
| 1,8 | 13,355 | 0,987 | 1,08  | 2,69 | 1,738916                   |
| 1,9 | 14,097 | 0,987 | 1,07  | 2,62 | 1,711029                   |
| 2   | 14,839 | 0,988 | 1,07  | 2,56 | 1,685395                   |
| 2,1 | 15,581 | 0,988 | 1,06  | 2,49 | 1,659815                   |
| 2,2 | 16,323 | 0,989 | 1,06  | 2,43 | 1,636079                   |
| 2,3 | 17,065 | 0,989 | 1,06  | 2,37 | 1,612716                   |
| 2,4 | 17,807 | 0,99  | 1,06  | 2,31 | 1,590306                   |
| 2,5 | 18,549 | 0,991 | 1,05  | 2,26 | 1,569554                   |
| 2,6 | 19,291 | 0,991 | 1,05  | 2,21 | 1,548081                   |

Продолжение таблицы 2.7.

| 2,7 | 20,033 | 0,992 | 1,05 | 2,15 | 1,528705 |
|-----|--------|-------|------|------|----------|
| 2,8 | 20,775 | 0,992 | 1,05 | 2,11 | 1,508339 |
| 2,9 | 21,517 | 0,993 | 1,05 | 2,06 | 1,490421 |
| 3   | 22,259 | 0,993 | 1,05 | 2,02 | 1,473001 |
| 3,1 | 23,001 | 0,994 | 1,04 | 1,97 | 1,456244 |
| 3,2 | 23,743 | 0,994 | 1,04 | 1,93 | 1,440397 |
| 3,3 | 24,485 | 0,994 | 1,04 | 1,90 | 1,424808 |
| 3,4 | 25,227 | 0,995 | 1,04 | 1,86 | 1,411279 |
| 3,5 | 25,969 | 0,995 | 1,04 | 1,83 | 1,396976 |

Относительная площадь критического сечения сопла:

$$f_{\rm \kappa p} = \frac{F_{\rm \kappa p}}{F_{\rm \tiny IB}} = 0.9$$

Из зависимости  $f_{\rm Kp}=q(\lambda_3,k_{\scriptscriptstyle \Gamma})$  получаем значение  $\lambda_3$ .

Зная значения величины  $\lambda_3$ , можем найти значение  $z(\lambda_3)$ . Используя выражение:

$$z(\lambda_3) = \frac{1}{\lambda_3} + \lambda_3 = \frac{z(\lambda_2)}{\kappa \beta \sqrt{\tau}}$$

находим  $\lambda_2$ .

Зная величину  $\lambda_2$ , находим значение  $q(\lambda_2,k_{\mathrm{H}})$  и далее с помощью выражения:

$$q(\lambda_{2}, k_{\mathrm{H}}) = q(\lambda_{\mathrm{H}}, k_{\mathrm{H}}) \cdot f_{\mathrm{BX}} \cdot \frac{\varphi_{\mathrm{H}}}{k_{\sigma} \cdot \sigma_{max}}$$

находим величину  $f_{\rm Bx}$ . При этом  $k_{\sigma}=0.95..0.98$ , а значение  $\sigma_{max}=0.73$  получено из расчёта диффузора в программном комплксе Ansys Fluent.

Относительная площадь выходного сечения сопла:

$$f_{\rm a}=\frac{F_{\rm a}}{F_{\rm \tiny IB}}=1.$$

Используя выражение:

$$q(\lambda_4, k_{\scriptscriptstyle \Gamma}) = \frac{f_{\scriptscriptstyle \rm KP}}{f_{\rm a}} \cdot \sigma_{\rm c},$$

где  $\sigma_{\rm c} = 0.98$  - потери полного давления в сопле, находим величину  $\lambda_4$  и  $z(\lambda_4)$ .

В результате имеем коэффициент тяги двигательной установки:

$$c_R = f_{\text{BX}} \left[ \frac{1}{\lambda_4} \cdot \frac{k_{\text{H}} + 1}{k_{\text{H}}} \cdot \kappa \beta \sqrt{\tau} \cdot z(\lambda_4) - 2 \right] - \frac{2f_{\text{a}}}{k_{\text{H}} \cdot M_{\text{H}}^2}$$

## Результаты расчёта представлены в таблице 2.8.

Таблица 2.8.

| α   | $\lambda_3$ | $z(\lambda_3)$ | $\lambda_2$ | $q(\lambda_2, k_{\scriptscriptstyle \mathrm{H}})$ | $f_{\scriptscriptstyle \mathrm{BX}}$ | $\lambda_4$ | $z(\lambda_4)$ | $c_R$ |
|-----|-------------|----------------|-------------|---|--------------------------------------|-------------|----------------|-------|
| 0,8 | 0,705       | 4,51           | 0,234       | 0,361   | 0,494                                | 1,28        | 2,061          | 0,812 |
| 0,9 | 0,705       | 4,51           | 0,234       | 0,361   | 0,493                                | 1,28        | 2,061          | 0,811 |
| 1   | 0,705       | 4,42           | 0,239       | 0,368   | 0,504                                | 1,28        | 2,061          | 0,793 |
| 1,1 | 0,705       | 4,28           | 0,248       | 0,381   | 0,522                                | 1,28        | 2,061          | 0,762 |
| 1,2 | 0,705       | 4,14           | 0,258       | 0,396   | 0,54                                 | 1,28        | 2,061          | 0,73  |
| 1,3 | 0,705       | 4,02           | 0,267       | 0,409   | 0,558                                | 1,28        | 2,061          | 0,699 |
| 1,4 | 0,705       | 3,95           | 0,272       | 0,416   | 0,569                                | 1,28        | 2,061          | 0,68  |
| 1,5 | 0,706       | 3,88           | 0,278       | 0,425   | 0,58                                 | 1,28        | 2,061          | 0,662 |
| 1,6 | 0,706       | 3,81           | 0,283       | 0,432   | 0,591                                | 1,28        | 2,061          | 0,643 |
| 1,7 | 0,706       | 3,75           | 0,289       | 0,440   | 0,602                                | 1,28        | 2,061          | 0,625 |
| 1,8 | 0,706       | 3,69           | 0,294       | 0,447   | 0,613                                | 1,28        | 2,061          | 0,607 |
| 1,9 | 0,706       | 3,63           | 0,3         | 0,456   | 0,623                                | 1,28        | 2,061          | 0,589 |
| 2   | 0,706       | 3,58           | 0,306       | 0,464   | 0,634                                | 1,28        | 2,061          | 0,571 |
| 2,1 | 0,706       | 3,52           | 0,311       | 0,471   | 0,645                                | 1,28        | 2,06           | 0,553 |
| 2,2 | 0,706       | 3,47           | 0,317       | 0,479   | 0,655                                | 1,28        | 2,06           | 0,535 |
| 2,3 | 0,706       | 3,42           | 0,323       | 0,488   | 0,666                                | 1,28        | 2,06           | 0,517 |
| 2,4 | 0,706       | 3,38           | 0,328       | 0,495   | 0,677                                | 1,28        | 2,06           | 0,5   |
| 2,5 | 0,706       | 3,33           | 0,334       | 0,503   | 0,687                                | 1,28        | 2,06           | 0,482 |
| 2,6 | 0,706       | 3,29           | 0,34        | 0,511   | 0,698                                | 1,28        | 2,06           | 0,465 |
| 2,7 | 0,706       | 3,24           | 0,345       | 0,518   | 0,708                                | 1,28        | 2,06           | 0,448 |
| 2,8 | 0,707       | 3,20           | 0,351       | 0,526   | 0,718                                | 1,28        | 2,06           | 0,431 |
| 2,9 | 0,707       | 3,16           | 0,356       | 0,532   | 0,729                                | 1,28        | 2,06           | 0,415 |
| 3   | 0,707       | 3,13           | 0,362       | 0,540   | 0,739                                | 1,28        | 2,06           | 0,399 |
| 3,1 | 0,707       | 3,09           | 0,367       | 0,547   | 0,749                                | 1,28        | 2,06           | 0,383 |
| 3,2 | 0,707       | 3,06           | 0,373       | 0,555   | 0,758                                | 1,28        | 2,06           | 0,367 |
| 3,3 | 0,707       | 3,02           | 0,378       | 0,561   | 0,768                                | 1,28        | 2,059          | 0,352 |
| 3,4 | 0,707       | 2,992          | 0,383       | 0,568   | 0,777                                | 1,28        | 2,059          | 0,337 |
| 3,5 | 0,707       | 2,962          | 0,389       | 0,576   | 0,787                                | 1,28        | 2,059          | 0,322 |

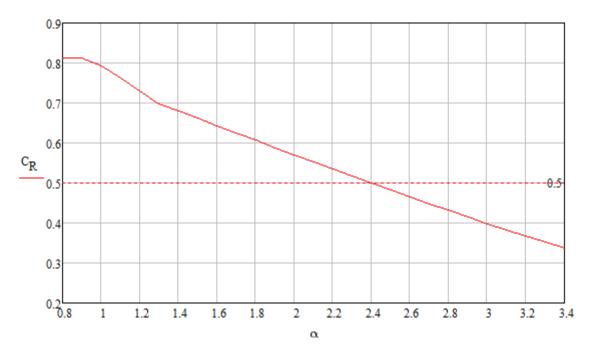


Рис. 2.10. Зависимость коэффициента тяги от коэффициента избытка воздуха.

Из рис. 2.10 видно, что заданному значению коэффициента тяги  $c_R=c_X=0.5$  соответствует  $\alpha=2.4$ .

## 2.5. Выбор площади входа ВЗУ

Выбранному значению коэффициента избытка воздуха  $\alpha = 2,4$  соответствует относительная площадь входа:

$$f_{\text{BX}} = \frac{F_{\text{BX}}}{F_{\text{TIB}}} = 0.677.$$

Диаметр камеры сгорания из соображений размещения в ней стартового твердотопливного двигателя принимаем:

$$d_{\rm дв} = 0$$
,37 м.

Отсюда площадь камеры сгорания ПВРД:

$$F_{\text{AB}} = \frac{\pi \cdot d_{\text{AB}}^2}{4} = 0.108 \text{ m}^2.$$

Тогда площадь входа диффузоров:

$$F_{\text{BX}} = f_{\text{BX}} \cdot F_{\text{ДB}} = 0.072 \text{ M}^2.$$

Для выбранной конструкции имеем 4 диффузора. Площадь входа одного диффузора:

$$F_{\text{BX}1} = \frac{F_{\text{BX}}}{4} = 0.018 \text{ m}^2.$$

Тогда диаметр входа одного диффузора:

$$D_e = \sqrt{rac{4 \cdot F_{ ext{BX1}}}{\pi}} = 0,151 \text{ M}.$$

Так как профилирование и исследование ВЗУ велось для ВЗУ, построенного в относительных координатах, где диаметр входа  $D_e$  был принят за 1, отмасштабируем все геометрические размеры умножением на коэффициент 0,151.

## 2.6. Определение основных параметров РПД

Площадь критического сечения сопла:

$$F_{\text{Kp}} = f_{\text{Kp}} \cdot F_{\text{JB}} = 0.0972 \text{ M}^2.$$

Диаметр критического сечения:

$$d_{ ext{kp}} = \sqrt{rac{4 \cdot F_{ ext{kp}}}{\pi}} = 0.352 \text{ m}.$$

Расход воздуха:

$$G_{\rm B} = F_{\rm BX} \cdot \rho_{\rm H} \cdot V_{\rm H} = 73,941 \frac{\rm K\Gamma}{\rm c}.$$

Расход топлива газогенератора:

$$G_{\Gamma\Gamma} = \frac{G_{\rm B}}{n} = 4,152 \frac{{
m K}\Gamma}{{
m c}}.$$

Удельный импульс двигателя:

$$I_{y} = \frac{c_{R} \cdot n \cdot M_{H} \cdot a_{H}}{2 \cdot f_{RY}} = 5672 \frac{M}{c}.$$

При этом коэффициент поджатия струи учтен в значении относительной площади входа. Тяга:

$$R = \frac{c_R \cdot F_{\text{дB}} \cdot \rho_{\text{H}} \cdot {V_{\text{H}}}^2}{2} = 23550 \text{ H}.$$

## 2.7. Расчет газогенератора

В качестве заряда для газогенератора ПВРД принимаем литой заряд торцевого горения, диаметр которого:

$$d_{\mathrm{нар}}^{\scriptscriptstyle \Gamma\Gamma}=0$$
,072 м.

Площадь горения заряда газогенератора:

$$S_{rr} = 0.11 \text{ m}^2.$$

Необходимая скорость горения топлива для обеспечения потребного значения расхода газогенератора:

$$u_{\scriptscriptstyle \Gamma\Gamma} = \frac{G_{\scriptscriptstyle \Gamma\Gamma}}{S_{\scriptscriptstyle \Gamma\Gamma} \cdot \rho_{\scriptscriptstyle \Gamma\Gamma}} = 0.026 \; \mathrm{m/c}$$

Скорость горения вычисляется с помощью зависимости:

$$u_{\rm rr} = u_{1\rm rr} \left(\frac{p_{\rm rr}}{98066.5}\right)^{\nu_{\rm rr}}.$$

Используя эту зависимость найдем соответствующее необходимой скорости горения топлива значение  $p_{rr}$ :

$$p_{rr} = 3,79 \text{ M}\Pi a.$$

Необходимая масса топлива газогенератора:

$$M_{\text{г.г.}} = \rho_{\text{г.}} \cdot F_{\text{г.г.}} \cdot u_{\text{г.}} \cdot \text{t} = 207,6 \text{ кг}$$

Длина заряда:  $L = u_{rr} \cdot t = 1,294 \text{ м}$ 

Для данного топлива был проведен термодинамический расчет характеристик горения и продуктов сгорания в программном комплексе «Астра», соответствующих камере сгорания, критическому сечению. Результаты термодинамического расчета приведены в приложении 2, основные характеристики, необходимые для дальнейшего расчета, представлены в таблице 2.8.

Таблица 2.8. Результаты термодинамического расчета

| Параметр  | Значение |  |
|---|----------|--|
| 1. Температура в камере сгорания $T_{\kappa}$ , К | 2008,6   |  |
| 2. k  | 1,09822  |  |
| 3. Газовая постоянная $R_{\kappa}'$ , Дж/(кг · К) | 927,73   |  |
| 4. Содержание к-фазы $z_{\kappa}$                 | 0,738352 |  |
| 5. Газовая постоянная с учетом наличия            | 242,739  |  |
| конденсированной фазы $R_{ m K}$ , Дж/(кг · К)    | 272,737  |  |

Найдем площадь критического сечения газогенератора:

$$F_{\rm KP}^{\rm FF} = \frac{G_{\rm \Gamma F} \sqrt{\chi R_{\rm K} T_{\rm K}}}{A_k p_{\rm K} \varphi_{\rm C}} = 7,796 \cdot 10^{-4} \,{\rm M}^2.$$

Возможны два варианта конструкции днища газогенератора:

- центральным расположением сопла и смещенным относительно центра воспламенителем;
- С центральным расположением воспламенителя и симметричным расположением нескольких сопел.

С позиции компоновки и эффективности работы камеры сгорания более рациональным является второй вариант. Сферическая форма днища, позволяет разместить воспламенитель в центре, в образованном объеме. Применение нескольких сопел повысит качество получаемой смеси.

Для четырех, симметрично расположенных относительно оси двигателя:

$$F_{\rm kp}^{\rm rr1} = \frac{F_{\rm kp}^{\rm rr}}{4} = 1,949 \cdot 10^{-4} \text{ m}^2.$$

Диаметр критического сечения газогенератора:

$$d_{\mathrm{KP}}^{\mathrm{\Gamma}\mathrm{\Gamma}1} = \sqrt{\frac{4 \cdot F_{\mathrm{KP}}^{\mathrm{\Gamma}\mathrm{\Gamma}1}}{\pi}} = 0.016 \ \mathrm{M}.$$

## 3. ТЕХНОЛОГИЧЕСКАЯ ЧАСТЬ

## Введение

Темой технологической части дипломного проекта является разработка технологического процесса изготовления детали «Корпус центральный». Данная деталь является силовым элементом фюзеляжа и корпусом двигательной установки. Вид детали представлен на рисунке 3.1. На торце детали выполнена проточка под клиновой стык для соединения с камерой сгорания РПД. Для установки воздухозаборников предназначены четыре боковых окна, резьбовые отверстия — для крепления обтекателей. На детали предусмотрены два такелажных отверстия, которые используют при погрузке и транспортировке готового изделия.

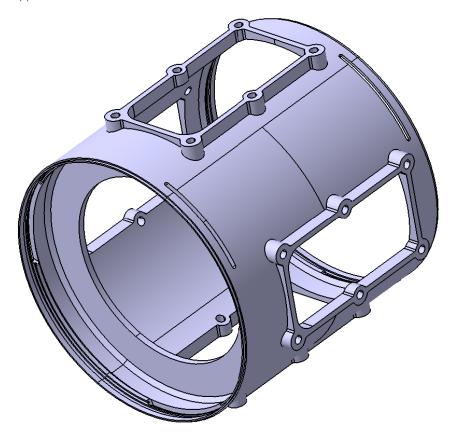


Рисунок 3.1. Трехмерная модель детали «Корпус центральный»

## 3.1. Материал детали

Корпус является ответственной деталью камеры маршевого РПД. При работе РПД стенки корпуса контактируют с высокотемпературным газовым потоком, в связи с чем к материалу детали предъявляются повышенные требования по прочности и коррозионной стойкости.

Деталь «Корпус центральный» изготавливается из титанового сплава ВТ20Л. Данный материал обладает следующими достоинствами [3.2]:

• сравнительно невысокая плотность ( $\rho \approx 4500 \; \text{кг/м}^3$ );

- высокая прочность ( $\sigma_{\rm B}$  ≈ 900 МПа);
- высокая коррозионная стойкость;
- высокие литейные свойства: малая линейная усадка ( $\approx 1\%$ ); высокая жидкотекучесть; малая склонность к образованию горячих трещин;
- хорошая свариваемость.

К недостаткам материала можно отнести склонность в поглощению кислорода, азота и водорода при высоких температурах, что создает трудности при обработке резанием.

Материал применяется для изготовления высоконагруженных деталей ответственного назначения, длительно (до 2000 ч) работающих при температуре  $350^{\circ}$ C, и кратковременно – при температуре  $500-600^{\circ}$ C.

Таблица 3.1. Химический состав в % материала ВТ20Л

| Mo    | V       | Ti        | Al      | Zr      |
|-------|---------|-----------|---------|---------|
| 0,5-2 | 0,8-1,8 | 86,2-91,7 | 5,5-7,5 | 1,5-2,5 |

Примечание: Ті - основа; процентное содержание Ті дано приблизительно.

### 3.2. Анализ технологичности конструкции детали

Технологичность — это свойство детали быть приспособленной к изготовлению в условиях конкретного предприятия, т.е. обеспечивать насколько возможно минимальную трудоёмкость, станкоёмкость и себестоимость.

Отметим особенности конструкции данной детади, определяющие ее технологичность:

- ко всем поверхностям детали имеется свободный доступ инструмента при механической обработке. В конструкции детали имеются поверхности, которые можно использовать в качестве установочных;
- деталь имеет сравнительно простую геометрическую форму, позволяющую обрабатывать несколько различных поверхностей за один установ;
- деталь в целом симметрична;
- наиболее жёсткие требования по шероховатости предъявляются поверхностям, по которым осуществляется сопряжение корпуса с передней крышкой и камерой сгорания (Ra 3,2 мкм), а также к торцам корпуса; для остальных поверхностей требования по шероховатости ниже (Ra 6,3 мкм, 12,5 мкм);
- большинство размеров детали, указанных на чертеже, выбраны не из предпочтительного ряда размеров, однако это не является неточностью, а объясняется конструктивными и эксплуатационными особенностями детали.

Таким образом, анализ технологичности конструкции детали «Корпус центральный» показывает, что деталь достаточно технологична: имеет хорошие базовые поверхности, допускает применение высокопроизводительных методов и режимов обработки, то есть обрабатываемые поверхности с точки зрения получения необходимой точности и чистоты не представляют значительных технологических трудностей.

## 3.3. Выбор вида и метода получения заготовки

Исходя из конструкции изделия и предполагаемого годового объема выпуска (мелкосерийное производство), заготовку предполагается получать литьём. Это позволит снизить объём механической обработки, что крайне важно, поскольку сплав относится к классу труднообрабатываемых, а также повысить коэффициент использования дорогостоящего материала.

Литьё титановых сплавов имеет ряд особенностей. Титан химически активен и склонен к поглощению газов и активному взаимодействию с формовочными материалами. При температуре выше 450°С титан начинает взаимодействовать с атмосферным воздухом. Все вышеперечисленное негативно сказывается на качестве отливки. Следовательно, обычные методы литья с применением таких огнеупорных материалов, как кремнезём, магнезит и глинозём, неприменимы. При литье титана используют такие материалы, как оксид циркония или графит. Для предотвращения ухудшения свойств отливки в связи с взаимодействием титана с атмосферным воздухом литьё должно проводиться в атмосфере инертного газа (аргона) или в вакууме.

Для изготовления отливки предлагается использовать установку для прецизионного литься Supercast фирмы Linn High Therm (Германия). Установка использует принцип центробежного литья и индукционный нагрев. Атмосфера контролируемая. Устройство способно производить отливку металлов с температурой плавления до 2000°С. При этом, вихревые токи, возникающие при индукционном нагреве, гомогенно перемешивают содержимое тигля, обеспечивая равномерность состава отливки, что особенно важно при литье недостижимо ИЗ сплавов И практически помощью других методов литья. Микропроцессорный контроль обеспечивает высочайшую воспроизводимость условий литья и, таким образом, гарантирует отсутствие изменений в структуре серийных отливок. Дополнительным преимуществом прецизионного литья является минимизация отходов при механической обработке конечных деталей. Системы Supercast соответствуют всем известным отраслевым стандартам. Для литья титана используются установки серии Titancast. Внешний вид и технические характеристики установки представлены на рис. 3.2 и в таблице 3.2 соответственно.



Рис 3.2. Установка для прецизионного литья титана Titancast.

Таблица 3.2. Технические характеристики установки Titancast

| Параметр   | Значение            |
|--|---------------------|
| 1. Размеры, мм                                       |                     |
| • генератор  | 844×670×1900        |
| • литейный агрегат                                   | 1500×1240×1800      |
| 2. Вес, кг   | 1030                |
| 3. Электропитание                                    | 400 В/50 Гц/3 фазы  |
| 4. Максимальная потребляемая мощность, кВт           | 36                  |
| 5. Полезная мощность, кВт                            | 30                  |
| 6. Номинальная частота, Гц                           | 10-20               |
| 7. Вакуум, атм                                       | 10 <sup>-6</sup>    |
| 8. Продувка защитным газом                           | +                   |
| 9. Максимальная скорость вращения центрифуги, об/мин | 300                 |
| 10. Возмори комори маканманин й возмор У чиние дос   | 200×350; возможны   |
| 10. Размеры камеры, максимальный размер × длина, мм  | специальные размеры |
| 11. Максимальный вес отливки из титана, кг           | 2                   |

## 3.4. Разработка операционного технологического процесса

## 3.4.1. Маршрут механической обработки детали

Предлагаемый вариант маршрута механической обработки детали представлен в таблице 3.3.

Таблица 3.3.

| No       | Наименование операции (содержание переходов)   | Оборудование,              |  |
|----------|--|----------------------------|--|
| операции |  | приспособление             |  |
| 1        | Токарная с ЧПУ (подрезка торцов, растачивание  | Токарно-винторезный станок |  |
|          | внутренних поверхностей, обработка канавок).   | с ЧПУ 16К20Ф3С32,          |  |
|          |  | трехкулачковый патрон      |  |
| 2        | Сверлильная (сверление отверстий, зенкерование | Вертикально сверлильный    |  |
|          | отверстий и нарезание резьбы).                 | станок 2Н135.              |  |
| 3        | Фрезерная с ЧПУ (фрезерование плоскостей,      | Горизонтальный фрезерный   |  |
|          | фрезерование пазов под клиновые стыки,         | обработывающий центр ИР-   |  |
|          | сверление отверстий, зенкерование отверстий и  | 500ПМФ4                    |  |
|          | нарезание резьбы).                             |                            |  |

В предложенном варианте маршрута механической обработки большинство операций совмещены и выполняются с одного устройства, что уменьшает временные затраты и повышает точность обработки. Кроме того, приближение формы заготовки к форме детали позволяет избежать черновой обработки на высоких режимах резания. Таким образом, можно сделать вывод. Что предлагаемый вариант обработки является достаточно эффективным.

## 3.4.2.Выбор режущего инструмента

Для механической обработки детали требуются следующие инструменты:

- 1. Токарные операции:
  - подрезка торцов и обработка наружных проточек: проходной резец;
  - растачивание внутренних поверхностей: расточной резец;
  - обработка внутренних проточек: канавочные резцы;
- 2. Фрезерные операции:
  - фрезерование плоскостей: концевая фреза;
  - фрезерование пазов: концевая фреза;

#### 3. Обработка резьбовых отверстий:

- сверление отверстий: сверло спиральное;
- получение фасок под метчик: зенковка;
- нарезание резьбы: метчик.

При выборе материала режущей части будем руководствоваться рекомендациями [3.1]. В соответствии с ними для токарной обработки титановых сплавов следует применять твердосплавные инструменты, для операций сверления и фрезерования могут применяться как твёрдые сплавы, так и быстрорежущие стали. Преимуществом первых является высокая стойкость, вторых – низкая стоимость. Для операций сверления, зенкерования и фрезерования выбираем инструменты из быстрорежущей стали P6M5 (6% WC, 5% Mo), для токарных операциий – инструменты с пластинами из твёрдого сплава BK8 (8% Co, 92% WC).

## 3.4.3. Расчет припусков на механическую обработку

Припуски на мех. обработку назначаются, исходя из способа получения заготовки и вида окончательной механической обработки (черновая, получистовая, чистовая и т.д.). Вид окончательной механической обработки выбирается в зависимости от требуемого уровня точности и шероховатости поверхности. Для большинства обрабатываемых поверхностей детали (торцы, плоскости, внутренние цилиндрические поверхности, по которым осуществляется сопряжение с камерой сгорания и корпусом газогенератора) требуемый уровень шероховатости равен Ra 3,2, что соответствует чистовой обработке. Для прочих поверхностей требуемый уровень шероховатости равен Ra 12,5, который обеспечивается литьем. Минимальный двусторонний припуск определяется по следующей формуле (стр. 175, [3.2]):

$$2z_{imin} = 2\left[ (R_z + h)_{i-1} + \sqrt{\Delta_{\Sigma i-1}^2 + \varepsilon_i^2} \right],$$

где  $R_{zi-1}$  — высота неровностей профиля на предшествующем переходе;  $h_{i-1}$  — глубина дефектного поверхностного слоя на предшествующем переходе;  $\Delta_{\Sigma i-1}$  — суммарное отклонение расположения поверхности;  $\varepsilon_i$  — погрешность установки заготовки на выполняемом переходе.

Качество поверхности отливки для центробежного литья цветных металлов (табл. 7, стр. 182 [3.2]):  $R_z=200$  мкм; h=100 мкм. После получистовой обработки по таблице 10 (стр. 185, [3.2])  $R_z=50$  мкм; h=50 мкм.

Суммарное отклонение расположения поверхности для заготовки равно:

$$\Delta_{\Sigma} = \sqrt{\Delta_{\mathrm{P.T.b.}}^2 + \Delta_{\mathrm{O.\Pi.}}^2 + \Delta_{\Pi}^2},$$

где  $\Delta_{P.T.Б.} = 0,5$  мм – погрешности расположения относительно технологических баз;

 $\Delta_{0,\Pi_c} = 2,5$  мм – отклонение от параллельной плоскости;  $\Delta_{\Pi_c} = 2,5$  мм – перекос отверстия.

Тогда для размеров 370  $\pm$  0,1 мм и 392<sub>-0,6</sub> мм (габаритные):

$$\Delta_{\Sigma} = \sqrt{0.5^2 + 2.5^2} = 2.55$$
 mm.

Для размера  $\emptyset 276^{+0.63}$  мм (отверстие):

$$\Delta_{\Sigma} = \sqrt{0.5^2 + 2.5^2} = 2.55$$
 mm.

Так как обработка ведется в трехкулачковом патроне и в специальном приспособлении, то погрешность установки є в радиальном направлении равна нулю и эта величина исключается из формулы для расчета минимального припуска и соответствующая графа не включается в таблицу.

Остаточная величина пространственного отклонения после получистового точения:

$$\Delta_{\text{oct}} = K_{\text{v}} \cdot \Delta_{\Sigma}$$
,

где  $K_y$  – коэффициент уточнения, равный 0,05 для получистового точения (табл. 29, стр. 190 [3.2]).

Следовательно для размеров 370  $\pm$  0,1 мм, 392<sub>-0,6</sub> мм и 276 $^{+0,63}$  мм:

$$\Delta_{\text{OCT}} = 0.05 \cdot 2.55 = 0.13 \text{ MM}.$$

Тогда величина  $2z_{imin}$  для получистовой обработки:

$$2z_{imin} = 2(0.2 + 0.1 + 2.55) = 5.7 \text{ MM}.$$

Для чистовой обработки:

$$2z_{imin} = 2(0.05 + 0.05 + 0.13) = 0.56$$
 MM.

## 3.4.4.Операционный технологический процесс

Операция 5. Заготовительная.

Операция 10. Контрольная.

Проверить сопроводительную документацию.

Контролировать внешний вид заготовки: визуально.

Контролировать габаритные размеры, размер Ø380 мм, расположение четырёх окон.

Мерительный инструмент: штангенциркуль ШЦ-I-200-0,05 ГОСТ 166-89, линейка L=300 мм ГОСТ 427-75.

Операция 15. Рентген-контроль.

Операция 20. Токарная с ЧПУ.

Оборудование: токарно-винторезный станок с ЧПУ 16К20Ф3С32.

Оснастка: трехкулачковый патрон.

Режущий инструмент: резец проходной 2103-0695 ГОС 20872-80, резец расточной 2140-0303 ГОСТ 26612-85, канавочный резец специальный.

#### Установ А.

- 1. Обратные кулачки.
- 2. Подрезать торец в размер 374-0,8 мм (получистовая обработка).
- 3. Подрезать торец в размер 373,5-0,4 мм (чистовая обработка).
- 4. Точить Ø376 на длине 4 мм.
- 5. Расточить  $\emptyset 358^{+1,4}$  мм в размер  $\emptyset 368^{+0,4}$  на длине 16 мм (черновая обработка).
- 6. Расточить  $\emptyset 368^{+0.4}$  мм в размер  $\emptyset 372^{+0.063}$  на длине 16 мм (чистовая обработка).
- 7. Обработать канавку А.
- 8. Обработать канавку Б.
- 9. Подрезать торец в размер 305±0,5.

Установ Б.

- 1. Расточить прямые кулачки на партию деталей.
- 2. Подрезать торец в размер  $370,5_{-0.8}$  мм (получистовая обработка).
- 3. Подрезать торец в размер 370±0,1 мм (чистовая обработка).
- 4. Точить Ø376 на длине 4 мм.
- 5. Расточить  $\emptyset 358^{+1,4}$  мм в размер  $\emptyset 368^{+0,4}$  на длине 16 мм (черновая обработка).
- 6. Расточить  $\emptyset 368^{+0.4}$  мм в размер  $\emptyset 372^{+0.063}$  на длине 16 мм (чистовая обработка).
- 7. Обработать канавку А.
- 8. Обработать канавку Б.

#### Операция 25. Слесарная.

Снять заусенцы после операции 20.

Оборудование и инструмент: верстак слесарный, тиски слесарные, пневмодрель, борфреза.

#### Операция 30. Сверлильная.

Оборудование: вертикально сверлильный станок 2Н135.

Содержание переходов:

- 1. Сверлить 30 отверстий Ø2,5 под резьбу.
- 2. Зенковать фаски под метчик.
- 3. Нарезать резьбу M4 (30 отв.).

Режущий инструмент 1: сверло Ø2,5 2302-0021 ГОСТ 20694-75; 2: зенковка коническая 2357-0009 ГОСТ 14953-80; 3: метчик M4 2621-3057 ГОСТ 29221-91.

#### Операция 35. Слесарная.

Снять заусенцы после операции 30.

Оборудование и инструмент: верстак слесарный, тиски слесарные, пневмодрель, борфреза.

#### Операция 40. Фрезерная с ЧПУ.

Оборудование: горизонтальный фрезерный обрабатывающий центр ИР-500ПМФ4.

Оснастка: фрезерное приспособление.

Содержание переходов:

- 1. Фрезеровать 4 плоскости в размер 196,4-0,4 мм (получистовая обработка)
- 2. Фрезеровать 4 плоскости в размер 196<sub>-0,3</sub> мм (чистовая обработка).
- 3. Фрезеровать 6 пазов под клиновые стыки.
- 4. Сверлить 24 отверстия Ø10,5 мм под резьбу (6 отверстий на каждом из 4 окон).
- 5. Зенковать фаски под метчик на просверленных отверстиях.
- 6. Нарезать резьбу М12 (6 отверстий на каждом из 4 окон).

Режущий инструмент 1-3: фреза концевая Ø25 2223-5161 ГОСТ 23247-78; 4: сверло Ø10,5 2302-0021 ГОСТ 20694-75; 5: зенковка коническая 2357-0009 ГОСТ 14953-80; 6: метчик М12 2621-3057 ГОСТ 29221-91.

Мерительный инструмент: штангенциркуль ШЦ-I-200-0,05 ГОСТ 166-89, радиусомер ГОСТ 4126-82, калибры.

Операция 35. Слесарная.

Снять заусенцы после операции 30.

Оборудование и инструмент: верстак слесарный, тиски слесарные, пневмодрель, борфреза.

## 3.5. Расчет режимов резания

Чтобы назначить режимы обработки, необходимо выбрать оптимальное сочетание скорости резания, подачи и глубины резания в зависимости от конкретных условий обработки и предъявляемых требований к качеству обработанной поверхности. При назначении будем использовать рекомендации [3.1]. Приведем подробное описание расчёта режимов резания для дакх характерных операций: фрезерной и сверлильной. Результаты расчёта режимов для прочих операций и переходов приведены на операционных эскизах, лист 9.

## 3.5.1. Расчет режимов резания при фрезеровании

Расчёт проводится для операции 40 (переходы 1-2).

Содержание перехода 1: фрезеровать 4 плоскости в размер 196,4<sub>-0,4</sub> мм (получистовая обработка).

Инструмент: фреза концевая  $\emptyset$ 25 2223-5161 ГОСТ 23247-78 (P6M5). Число зубьев z=3.

Величина припуска на одну сторону на данном переходе составляет примерно 3 мм. Для материалов группы VII при глубине резания t=3 мм, диаметре фрезы  $\emptyset25$  мм и числе зубьев z=3 рекомендуется значение подачи S=0,05..0,08 мм/зуб (табл. 21, стр. 48 [3.1]). Принимаем S=0,08 мм/зуб.

Ширина фрезерования: В=10 мм.

Назначаем период стойкости инструмента Т=90 мин.

Скорость резания при фрезеровании определяется по следующей формуле:

$$v = \frac{C_v \cdot D^{Z_v}}{T^m \cdot t^{X_v} \cdot S^{y_v} \cdot B^{p_v} \cdot Z^{q_v'}}$$

где коэффициенты  $C_v$ ,  $X_v$ ,  $y_v$ ,  $Z_v$ ,  $p_v$ ,  $q_v$ , m определяются по табл. 25, стр. 53 [3.1]. Для рассматриваемых условий  $C_v=30$ ,  $X_v=0$ ,25,  $y_v=0$ ,25,  $Z_v=0$ ,3,  $p_v=0$ ,1,  $q_v=0$ ,1, m=0,24. Тогда  $v\approx 27$ ,2 м/мин.

Полученное значение скорости резания справедливо для нормативных условий фрезерования. При отличии условий от нормативных вводятся поправочные коэфициенты:

- поправка на малую жёсткость детали: 0,5;
- отношение фактической ширины фрезерования к нормативной 0,25: 1,3 (табл. 27, стр. 55 [3.1]);
- наличие корки: 0,7 (табл. 27, стр. 55 [3.1]).

Окончательно  $v \approx 12,4$  м/мин.

Требуемая частота вращения шпинделя:

$$n = \frac{1000 \cdot v}{\pi \cdot D} = 158 \frac{\text{of}}{\text{мин}}.$$

Станок ИР-500ПМФ4 позволяет задавать частоту вращения шпинделя в пределах 21.2..3000 об/мин. Принимаем n=160 об/мин. Тогда фактическая скорость будет равна:

$$v = \frac{\pi \cdot D \cdot n}{1000} \approx 12.6 \frac{M}{MUH}.$$

Эффективная мощность резания при фрезеровании плоскостей определяется по следующей формуле:

$$N_{3} = C_{N} \cdot t^{X_{N}} \cdot S^{y_{N}} \cdot B^{r_{N}} \cdot Z^{q_{N}} \cdot D^{N} \cdot n,$$

где коэффициенты  $C_N, X_N, y_N, Z_N, p_N, q_N$  определяются по табл. 28, стр. 55 [3.1]. Для данного материала детали  $C_N=8,1\cdot 10^{-5}, X_N=1,0, y_N=0,78, Z_N=0,15, r_N=0,92, q_N=1,1$ . Тогда  $N_3\approx 0,24$  кВт.

Полученное значение мощности не превышает эффективной мощности на шпинделе станка. Следовательно выбранный режим осуществим.

Содержание перехода 2: фрезеровать 4 плоскости в размер 196-0,3 мм (чистовая обработка).

Глубина резания t=3 мм.

Подача S=0.08 мм/зуб.

Ширина фрезерования: В=10 мм.

Скорость резания:  $v \approx 48,4$  м/мин.

Полученное значение скорости резания корректируется с учётом поправочных коэффициентов:

- поправка на малую жёсткость детали: 0,5;
- отношение фактической ширины фрезерования к нормативной 0,25: 1,3 (табл. 27, стр. 55 [3.1]).

Окончательно  $v \approx 31,5$  м/мин.

Требуемая частота вращения шпинделя:

$$n = \frac{1000 \cdot v}{\pi \cdot D} = 401 \frac{\text{of}}{\text{мин}}.$$

Окончательно принимаем n = 400 об/мин.

Эффективная мощность резания:  $N_9 \approx 0.1$  кВт.

Полученное значение мощности не превышает эффективной мощности на шпинделе станка. Следовательно выбранный режим осуществим.

## 3.5.2. Расчет режимов резания при сверлении

Расчёт проводится для операции 40 (переход 4).

Содержание перехода 4: сверлить 24 отверстия Ø10,5 мм под резьбу.

Инструмент: сверло  $\emptyset 10,5\ 2302-0021\ \Gamma OCT\ 20694-75\ (P6M5),\ 2\varphi=140^\circ$ .

Для материалов VII группы при диаметре сверла  $\emptyset 10,5$  мм рекомендуется значение подачи S=0,05..0,08 мм/об (табл. 12, стр. 41 [3.1]). Принимаем S=0,05 мм/об.

Назначаем период стойкости инструмента Т=6 мин (табл. 14, стр. 43 [3.1]).

Скорость резания при сверлении определяется по следующей формуле:

$$v = \frac{C_v \cdot D^{Z_v}}{T^m \cdot S^{y_v}},$$

где коэффициенты  $C_v$ ,  $y_v$ ,  $Z_v$ , m определяются по табл. 13, стр. 42 [3.1]. Для рассматриваемых условий  $C_v=2,65,\ y_v=0,6, Z_v=0,7, m=0,5$ . Тогда  $v\approx 18,7$  м/мин.

Полученное значение скорости резания корректируется с учётом поправочных коэффициентов:

- материал режущей части инструмента: быстрорежущая сталь P6M5: 0,9 (табл. 15, стр. 43 [3.1]);
- сквозное отверстие: 0,9 (табл. 15, стр. 43 [3.1]).

Окончательно  $v \approx 15,2$  м/мин.

Требуемая частота вращения шпинделя:

$$n = \frac{1000 \cdot v}{\pi \cdot D} = 1075 \frac{\text{of}}{\text{мин}}.$$

Окончательно принимаем n=1000 об/мин. Тогда фактическая скорость резания будет равна:

$$v = \frac{\pi \cdot D \cdot n}{1000} \approx 14 \frac{M}{MUH}$$
.

Крутящий момент при сверлении определяется по следующей формуле:

$$M_{Kp} = \frac{C_{M} \cdot D^{Z_{M}} \cdot S^{y_{M}}}{n_{M}},$$

где коэффициенты  $C_{\rm M}$ ,  $Z_{\rm M}$ ,  $y_{\rm M}$ ,  $n_{\rm M}$  определяются по табл. 16, стр. 44 [3.1]. Для рассматриваемых условий  $C_{\rm M}=0.586$ ,  $Z_{\rm M}=0.8$ ,  $y_{\rm M}=1.9$ ,  $n_{\rm M}=0.15$ . Тогда $M_{\rm Kp}=0.005~{\rm H\cdot M}$ .

Мощность резания равна

$$N = \frac{2 \cdot M_{\text{kp}} \cdot \nu}{60 \cdot D} \approx 0.0005 \text{ kBt.}$$

Полученное значение мощности не превышает эффективной мощности на шпинделе станка. Следовательно выбранный режим осуществим.

## 3.6. Приспособление для обработки на станке ИР-500ПМФ4

Для обработки детали на станке с ЧПУ необходимо приспособление, надежно закрепляющее деталь с базами, точно определяющими положение детали относительно начала координат станка, и обеспечивающее доступ для обработки необходимых поверхностей. Программная обработка предполагает большое количество переходов, выполняемых за один установ, и позволяет снизить трудоемкость операций, и сократить число применяемых приспособлений. Поэтому при разработке нового техпроцесса на универсальном оборудовании выполняются только базирующие поверхности. Согласно принципу единства баз, технологические базы целесообразно совместить с конструкторскими. Технологические базы подготавливаются на предварительной механической обработке заготовки.

Разработанное приспособление представляет собой плиту с прижимами для закрепления заготовки на столе станка. Заготовка обрабатывается со всех сторон по окружности и со стороны верхнего торца, поэтому все элементы закрепления были размещены во внутреннем объеме заготовки.

Угловое положение заготовки определяется шпонкой на приспособлении, совмещаемой со шпоночным пазом на заготовке.

Закрепление заготовки осуществляется с помощью четырех прижимов поз.3 по плоскостям боковых окон. Для того чтобы предотвратить появление силы, деформирующей

деталь в боковом направлении, прижимы одним краем опираются на плиту 2. Кроме деталей поз.3 прижимающую силу создает крышка поз.1. Фланец крышки давит на кольцо заготовки.

Изготавливаемая деталь обладает малой жесткостью, и при обработке боковых плоскостей может деформироваться. Сила, создаваемая при фрезеровании боковых окон, будет консольно изгибать обечайку относительно кольца, что увеличит погрешности при обработке этих поверхностей.

Высота плиты более 100 мм, что необходимо для обеспечения необходимого перемещения шпинделя станка при обработке пазов в нижней части детали.

#### Заключение

В результате выполнения технологической части дипломного проекта был разработан технологический процесс изготовления детали «Корпус центральный». Разработка велась на основе последних инноваций в технике, новых прогрессивных форм организации производства, при высоком уровне механизации и автоматизации технологических процессов.

В ходе выполнения задания были разработаны:

- 1. Маршрутный лист операций механической обработки. Для каждой операции были произведены соответствующие расчеты значений элементов режима резания и технической нормы времени, а также, в зависимости от вида операции, были выбраны соответствующие режущие инструменты.
  - 2. Специальное приспособление для закрепления заготовки на обрабатывающем центре.

## Приложения

#### Станок токарно-винторезный с ЧПУ 16К20Ф3С32

Станок предназначен для токарной обработки в один или несколько проходов наружных и внутренних поверхностей деталей типа тел вращения со ступенчатым и криволинейным профилем различной сложности, включая нарезание крепежных резьб. Применяются в единичном, мелкосерийном и серийной производстве.

Внешний вид и технические характеристики станка представлены на рис. 3.3 и в таблице 3.4 соответственно.



 $Puc\ 3.3.\ B$ нешний вид токарно-винторезного станка с ЧПУ  $16K20\Phi3C32.$ 

Таблица 3.4. Технические характеристики токарно-винторезного станка с ЧПУ 16К20Ф3С32.

| Параметр   | Значение |
|--|----------|
| 1. Класс точности  | П        |
| 2. Модель ЧПУ  | 2P22     |
| 3. Наибольший диаметр изделия, устанавливаемого над станиной, мм | 500      |
| 4. Наибольший диаметр обрабатываемого изделия, мм                |          |
| • над станиной   | 320      |
| • над суппортом  | 200      |
| 5. Наибольшая длина устанавливаемого изделия в центрах, мм       | 1000     |
| 6. Диаметр цилиндрического отверстия в шпинделе, мм              | 55       |
| 7. Наибольший ход суппорта, мм                                   |          |
| • поперечный   | 210      |
| • продольный   | 905      |
| 8. Максимальная рекомендуемая скорость рабочей подачи, мм:       |          |
| • продольной   | 2000     |
| • поперечной   | 1000     |
| 9. Количество одновременно управляемых координат                 | 2        |
| 10. Дискретность задания перемещения, мм                         | 0,001    |
| 11. Пределы частот вращения шпинделя, мм-1                       | 202500   |

Продолжение таблицы 3.4.

| 12. Максимальная скорость быстрых перемещений, мм/мин: |       |
|--|-------|
| • продольных   | 15000 |
| • поперечных   | 7500  |
| 13. Мощность, кВт                                      | 11    |
| 14. Габариты, мм                                       |       |
| • длина  | 3700  |
| • ширина   | 1700  |
| • высота   | 2145  |
| 15. Масса, кг  | 4050  |

#### Горизонтальный фрезерный обработывающий центр ИР-500ПМФ4

ИР-500 многооперационный горизонтальный обрабатывающий центр - сверлильнофрезерно-расточной станок с числовым программным управлением (ЧПУ), автоматической сменой инструмента (АСИ) и сменой обрабатываемых деталей предназначен для высокопроизводительной обработки корпусных деталей массой до 700 кг из конструкционных материалов от легких сплавов до высокопрочных сталей.

Широкий диапазон частоты вращения шпинделя и скоростей подач позволяет производить сверление, зенкерование, развертывание, растачивание точных отверстий, связанных координатами, фрезерование по контуру с линейной и круговой интерполяцией, нарезание резьбы метчиками.

Наличие поворотного стола, устанавливаемого с высокой точностью ( $\pm 5$  с через  $5^{\circ}$ ), расширяет технологические возможности станка, позволяет обрабатывать соосные отверстия консольным инструментом.

Повышенная степень точности станка (класс  $\Pi$ ) обеспечивает обработку отверстий по 7, 8 квалитетам точности с шероховатостью поверхности Ra 2,5 мкм.

Высокая степень автоматизации вспомогательных функций станка включает автоматическую смену инструмента и обрабатываемых деталей, позволяет встраивать его в автоматическую линию с управлением от ЭВМ.

Все узлы станка смонтированы на жесткой Т-образной станине, которая является общим основанием.

Лобовая бесконсольная шпиндельная бабка расположена внутри портальной стойки.

Внешний вид и технические характеристики станка представлены на рис. 3.4 и в таблице 3.5 соответственно.



Рис 3.4. Внешний вид горизонтального фрезерного обрабатывающего центра ИР-500ПМФ4

Таблица 3.5. Технические характеристики горизонтального фрезерного обрабатывающего центра  $\mathit{UP-500\Pi M\Phi 4}$ 

| Параметр   | Значение   | Значение    |
|--|------------|-------------|
| 1. Класс точности по ГОСТ 8-82   | П          | П           |
| 2. Размеры рабочей поверхности стола, мм   |            |             |
| • длина  | 500        | 800         |
| • ширина   | 500        | 800         |
| 3. Перемещение поперечное стола (ось X), мм  | 800        | 1000        |
| 4. Перемещение вертикальное шпиндельной бабки (ось Y), мм                            | 500        | 710         |
| 5. Перемещение продольное стойки (ось Z), мм   | 500        | 800         |
| 6. Вращение индексируемого поворотного стола (ось В), град                           | 5° 72 поз. | 3° 120 поз. |
| 7. Рабочая подача по осям Х, Ү, Z, мм/мин  | 12000      | 13200       |
| 8. Скорость быстрых установочных перемещений по осям X, Y, Z, м/мин                  | 810        | 10          |
| 9. Наибольшее допустимое усилие подачи стола и стойки по осям X, Z, H                | 8000       | 10000       |
| 10. Наибольшее допустимое усилие подачи шпиндельной бабки (вертикальное) по оси Y, H | 4000       | 8000        |

## Продолжение таблицы 3.5.

| 11. Расстояние от оси шпинделя до стола, мм   | 50550    | 50760    |
|---|----------|----------|
| 12. Модель устройства ЧПУ   | 2C45-65  | 2C45-65  |
| 13. Количество управляемых координат  | 3        | 3        |
| 14. Количество одновременно управляемых координат при линейной/ круговой интерполяции | 3/3      | 3/3      |
| Рабочий стол  |          |          |
| 15. Максимальная нагрузка на стол (по центру), кг                                     | 700      | 150      |
| 16. Количество резьбовых отверстий на поверхности стола                               | 25       | 45       |
| 17. Диаметр резьбовых отверстий на поверхности стола, мм                              | M20      | M20      |
| 18. Усилие зажима поворотного стола, кН   | 40       |          |
| Шпиндель  |          |          |
| 19. Частота вращения шпинделя, об/мин   | 21.23000 | 21.23000 |
| 20. Количество скоростей шпинделя   | 89       | 89       |
| 21. Наибольший крутящий момент, Нм  | 700      | 630      |
| 22. Конус шпинделя для крепления инструмента 7:24                                     | 50       | 50       |
| Габариты и масса станка   |          |          |
| 23. Габариты, мм  |          |          |
| • длина   | 4450     | 5388     |
| • ширина  | 4655     | 4635     |
| • высота  | 3100     | 3455     |
| 24. Масса станка, кг  | 11370    | 10050    |

# 4. ПРОМЫШЛЕННАЯ ЭКОЛОГИЯ И БЕЗОПАСНОСТЬ

### Введение

В данном разделе дипломного проекта рассмотрены вопросы безопасности и охраны окружающей среды при проведении огневых стендовых испытаний двигательной установки проектируемого образца.

Процесс проектирования образцов вооружения на всех этапах неразрывно связан с проведением различных экспериментальных исследований. В зависимости от поставленных задач выделяют научно-исследовательские, опытные, приёмно-сдаточные, эксплуатационные и серийные испытания. Испытания могут проводиться как для образца в целом, так и для отдельных узлов и агрегатов. С точки зрения безопасности и экологии наибольший интерес представляют огневые стендовые испытания.

Работы, выполняемые в процессе подготовки и проведения огневых стендовых испытаний РДТТ, являются огне- и взрывоопасными, поэтому на производственных участках испытательных баз необходимо осуществлять специальный режим техники безопасности, а также режим повышенной требовательности и тщательного исполнения положений и норм соответствующих нормативных документов. Кроме того, для возможного проведения комплекса работ с использованием зарядов твёрдого топлива и средств пироавтоматики, представляющих собой высокоэнергетические конденсированные системы, необходимы специально аттестованные помещения, а также лицензии и разрешения соответсвующих органов.

Стендовый комплекс, на котором проводятся как автономные (холодные и огневые) испытания элементов ДУ, так и комплексные испытания различных энергосиловых установок (ЭСУ) в целом, включает в себя:

- 1. Стеновые корпуса, где размещены отсеки для испытаний различных ЭСУ и их агрегатов.
  - 2. Баллонные батареи вспомогательных рабочих веществ (например, азот).
- 3. Центральную измерительную лабораторию (ЦИЛ) и организационно-вычислительный комплекс.
- 4. Сборочный участок, на котором производится сборка и снаряжение ЭСУ и предварительная проверка ее на герметичность.
  - 5. Специальные хранилища для хранения топливных смесей.

Кроме этого перечисленные производственные подразделения испытательного комплекса имеют соответствующее энергетическое обеспечение (электрические подстанции и генераторные), промканализацию, технологический, хозяйственный водопровод, а также

системы аварийного пожаротушения и при необходимости системы нейтрализации и утилизации отработанных продуктов сгорания.

Огневые стендовые испытания ДУ предполагается проводить на горизонтальном стенде, который размещается в закрытом боксе, в котором предусмотрено отверстие для выхода реактивной струи в атмосферу. Отсеки стенда представляют собой отделенные друг от друга монолитными железобетонными перегородками помещения, вход в которые производится через бронедвери. При этом предусмотрены системы, предотвращающие прохождение команд на включение двигателя при наличии открытых бронедверей, также предусмотрена световая и звуковая сигнализация при превышении предельно допустимой концентрации вредных веществ в отсеках стенда. С целью уменьшения разрушений стендового корпуса при аномальных огневых испытаниях потолки отсеков выполнены легкосбросными. Стендовый ПВРД располагается в огневом боксе и закрепляется на динаплатформе. Воздух, поступающий на вход в ПВРД, подаётся от баллонной батареи высокого давления.

### 4.1. Анализ опасных и вредных факторов

В стандарте ГОСТ 12.0.002-80 «ССБТ. Термины и определения» предложены следующие определения:

- *опасным производственным фактором* является такой фактор производственного процесса, воздействие которого на работающего приводит к травме или резкому ухудшению здоровья;
- *вредные производственные факторы* это неблагоприятные факторы трудового процесса или условий окружающей среды, которые могут оказать вредное воздействие на здоровье и работоспособность человека. Длительное воздействие на человека вредного производственного фактора приводит к заболеванию.

Вредный производственный фактор может стать опасным в зависимости от уровня и продолжительности воздействия на человека.

В соответствии со стандартом ГОСТ 12.1.0.003-74 «ССБТ. Опасные и вредные производственные факторы. Классификация», опасные и вредные производственные факторы подразделяются по природе действия на следующие группы:

- физические;
- химические;
- биологические;
- психофизиологические.

Применительно к огневым стендовым испытаниям РДТТ можно выделить следующие опасные и вредные факторы:

- опасные факторы:
  - о взрывоопасность;
  - о пожароопасность;
  - о опасные напряжения в электрических цепях.
- вредные факторы:
  - о шум реактивной струи истекающих из сопла продуктов сгорания;
  - о токсичность топлив и продуктов сгорания;
  - о оптическое и электромагнитное излучение.

На основании требований по технике безопасности испытаний РДТТ для всех производственных участков разрабатываются обязательные к исполнению инструкции по технике безопасности, которые должны содержать:

- правила допуска исполнителей к работе и их предельно допустимое количество на рабочем месте;
- порядок и последовательность производства работ;
- характеристику опасности проводимых операций;
- правила безопасного проведения работ;
- правила содержания рабочего места, оборудования, приспособлений и инструментов;
- правила хранения комплектующих узлов;
- правила и места уничтожения взрывоопасных элементов и материалов.

Сборка и снаряжение стенда РДТТ при подготовке эксперимента в абсолютном большинстве случаев не может обходиться без операций, проводимых вручную обслуживающим персоналом. В виду этого на первый план выходят средства индивидуальной защиты (СИЗ) и должное приборное и материальное обеспечение работы стенда. Согласно инструкции предприятия исполнителя приводится список обязательных СИЗ персонала, перечень которых может различаться в зависимости от многих факторов, например, токсичности топлива или продуктов сгорания.

Во время проведения эксперимента весь обслуживающий персонал обязательно удаляется из зоны эксперимента и находится в специальных изолированных помещениях.

<u>Пожарная безопасность.</u> Смесевое ракетное топливо обладает повышенной взрывно- и пожароопасностью. Оно взрывается или детонирует при наличии инициатора, причем энергия

инициации очень мала. В соответствии с ГОСТ 12.1.004-91 производство, связанное с ракетными топливами можно отнести к категории А -взрывоопасные.

<u>Воздух рабочей зоны.</u> По ГОСТ 12.1.005-88 установлены предельно допустимые концентрации вредных веществ (мг/м3) в воздухе рабочей зоны производственных помещений. Требуемое состояние рабочей зоны может быть обеспечено следующими мероприятиями:

- Дистанционное управление процессами испытаний.
- Исключение попадания вредных веществ в рабочую зону.
- Защита от источников тепловых излучений.
- Устройство вентиляции и отопления.
- Применение средств индивидуальной защиты.
- Использование автоматической системы сигнализации о превышении уровня ПДК вредных веществ.

<u>Освещение.</u> В рассматриваемом помещении применено искусственное освещение, которое осуществляется люминесцентными лампами дневного света установленных на открытых светильниках. По конструктивному исполнению освещение является общим - светильники располагаются равномерно по потолку.

В процессе подготовки изделия к испытаниям требуются точные работы и в соответствии СНиП 23-05-95, их следует отнести к разряду III - высокой точности. При этом наименьший различаемый размер объекта 0.3-0.5, контраст объекта с фоном средний, искусственное освещение общее - 300 лк, естественное освещение КЕО 2%.

<u>Вибрации.</u> Вибрации возникают непосредственно при проведении эксперимента Источником их является объект испытаний. Виброколебанияпри испытаниях крупногабаритных РДТТ не влияют на обслуживающий персонал, поскольку он должен быть удалён со стенда в специальный защитный пультовой бокс.

<u>Электробезопасность.</u> Возможным источником поражения электрическим током являются провода осветительной системы. В помещении поставлены металлические полы, существует высокая вероятность соприкосновения с металлическими предметами. Таким образом, помещение относится к разряду помещений с повышенной опасностью поражения электрическим током. Исходя из этого, в соответствии с ГОСТ 12.1.019-79 приняты следующие меры:

- Электропровода проходят в местах наименьшей вероятности их повреждения и контакта с металлическими предметами и человеком.
- Испытательный стенд и пульт заземлены.
- Средства индивидуальной защиты (при необходимости).

<u>Шум, создаваемый струёй реактивного двигателя.</u> Под шумом понимается всякий неблагоприятный воспринимаемый звук. Шум создаёт значительную нагрузку на органы слуха человека, а также угнетает центральную нервную систему, оказывая негативное психологическое воздействие. Для реактивных двигателей характерны высокие уровни шума (свыше 140 дБ), опасные для здоровья человека. Следовательно, необходим расчёт уровня звукового давления на рабочем месте, и, в случае превышения допустимых значений, принятие дополнительных мер звукоизоляции.

# 4.2. Расчет тротилового эквивалента при взрыве баллона и разработка мероприятий по предупреждению аварий

В рамках эксперимента подразумевается использование для продувки прямоточного контура ПВРД сжатого воздуха. Сжатый воздух хранится в баллонах высокого давления (40 л) под давлением 150 атм, которые располагаются вне помещения.

При хранении газов в баллонах в некоторых ситуациях может возникнуть опасность их разрушения. При этом образуется ударная волна, которая может вызвать разрушения конструкций и травмы людей. Для расчёта расстояний, на которых можно безопасно расположить персонал и оборудование, а также для расчета строительных конструкций необходимо определить параметры тротилового эквивалента и ударной волны, образующейся при взрыве.

Для расчета воздействия ударной волны на конструкции нужно знать давление газа в проходящей и отраженной волнах, время воздействия положительной фазы и удельный импульс. В свою очередь для определения указанных параметров пользуются тротиловым эквивалентом взрыва ТЭ. Тротиловый эквивалент показывает, сколько килограммов тротила (ТНТ) необходимо, чтобы работа его взрыва равнялась работе рассматриваемого взрыва.

Теоретическая работа взрыва баллона равна работе расширения вещества, находящегося в сосуде  $(A_{1B})$ , за вычетом работы сжатия воздуха  $(A_{2B})$ :

$$A_B = A_{1B} - A_{2B}$$

Максимальная работа адиабатического расширения вещества равна разности внутренних энергий вещества в начальном и конечном состояниях. Под начальным состоянием будем понимать нахождение воздуха под давлением  $p_1=150\,\mathrm{arm}$ , под конечным — выход воздуха в атмосферу ( $p_2=1\,\mathrm{arm}$ ).

$$A_1 = U_1 - U_2$$

Внутреннюю энергию U вещества можно определить по формуле:

$$U=i+p\vartheta$$
,

где і – энтальпия [Дж/кг]; р – давление [Па];  $\vartheta$  – удельный объём [м<sup>3</sup>/кг].

В нашем случае воздух находится в газообразном состоянии (однофазный), так как температура газа равна температуре окружающей среды ( $T=20^{\circ}C=293$  K), а переход воздуха в жидкое состояние возможен при низких температурах порядка  $-147^{\circ}C$ . Найдем параметры воздуха в начальном и конечном состоянии, используя термодинамические таблицы.

#### Начальное состояние:

Давление  $p_1 = 150$  атм;

Плотность  $\rho_1 = 180,5 \text{ кг/м}^3$ 

Энтальпия  $i_1$ =512,9 кДж/кг

#### Конечное состояние:

Адиабатическое расширение происходит с охлаждением газа. Поэтому, чтобы корректно взять значение энтальпии запишем уравнение Пуассона, преобразованное для давления и температуры, и найдём температуру газа в конечном состоянии

$$p^{k-1}T^k = const$$

$$T_2 = T_1 \sqrt[k]{\left(\frac{p_1}{p_2}\right)^{1-k}} = 69 \text{ K}$$

Давление  $p_2 = 1$  атм;

Плотность  $\rho_2 = 914,62 \text{ кг/м}^3$ 

Энтальпия і2=121,3 кДж/кг

Принимая во внимание, что удельный объём есть  $\vartheta = 1/\rho$ , найдём внутренние энергии вещества в начальном и конечном состоянии:

$$U_1 = 512,9 \cdot 10^3 - 150 \cdot 10^5 \cdot \frac{1}{180,5} = 429,8 \; кДж/кг$$

$$U_2 = 121,3 \cdot 10^3 - 10^5 \cdot \frac{1}{914,62} = 121,19$$
 кДж/кг

Таким образом, работа адиабатического расширения равна:

$$A_{1B} = 414,96 - 121,19 = 308,6 кДж/кг$$

Работу сжатия атмосферного азота вычислим по формуле:

$$A_{2B} = p_2 \left( \frac{1}{\rho_2} - \frac{1}{\rho_1} \right) = 10^5 \cdot \left( \frac{1}{180,5} - \frac{1}{914,62} \right) = -440 \text{ Дж.}$$

Тогда теоретическая работа взрыва баллона равна:

$$A_B = A_{1B} - A_{2B} = 308,6 + 0,44 = 309,1 \frac{\kappa / J_{xx}}{\kappa \Gamma}$$

Тротиловый эквивалент для 1 кг воздуха равен:

$$T \vartheta = \frac{A_B}{A_T} = \frac{309.1 \cdot 10^3}{3.806 \cdot 10^6} = 0.081 \frac{\kappa \Gamma}{\kappa \Gamma}.$$

Масса воздуха, находящегося в баллоне равна:

$$M = V \cdot \rho_1 = 0.2 \cdot 180.5 = 36.1 \text{ кг.}$$

Для баллона ТЭ равно:

$$TЭ_6 = M \cdot TЭ = 36,1 \cdot 0,077 = 2,931$$
 кг ТНТ.

Рассчитаем воздействие ударной волны:

Давление на фронте ударной волны равно

$$p_{y\partial} = \frac{0,0956}{R_n} + \frac{0,1427}{R_n^2} + \frac{0,5737}{R_n^3},$$
$$R_n = \frac{R}{\sqrt[3]{T}\mathcal{P}_{\delta}},$$

где R – расстояние от центра взрыва до места измерения давления, м;

р – давление в ударной волне, МПа.

По вышеуказанной формуле можно найти давление на значительных расстояниях (не меньше радиуса сферы, в которой заключен объем с массой, равной 10 массам вещества в сосуде).

Давление в ударной волне вблизи разрыва, т.е. на расстоянии от центра сосуда, (условно принимаем равным радиусу сферы  $R_0$  с объемом, равным объему баллона) определяется по числу Маха:

$$p_0 = \frac{7}{6}(M^2 - 1)p_{amm} = \frac{7}{6}(2,511^2 - 1) \cdot 1,013 \cdot 10^5 = 6,269 \cdot 10^5 \text{ Па;}$$
 
$$R_0 = \sqrt[3]{\frac{0,75V_{\delta an}}{\pi}} = \sqrt[3]{\frac{0,75 \cdot 0,08}{\pi}} = 0,267 \text{ м;}$$
 
$$R_1 = R_0 \sqrt[3]{\frac{\rho_1}{\rho_{amm}}} = 0,212 \cdot \sqrt[3]{\frac{180,5}{1,2}} = 1,422 \text{ м.}$$

Давление в ударной волне на расстоянии от  $R_0$  до  $R_1$  найдем по формуле:

$$p_{y \partial 1} = \frac{p_{y \partial}(R_1) \cdot p_0 \cdot (R_1 - R_0)}{p_{y \partial}(R_1) \cdot R_1 - p_0 R_0 - R(p_{y \partial}(R_1) - p_0)}.$$

Тогда можно записать систему уравнений:

$$p_{y\partial}(R) = \begin{cases} p_0 R \le R_0 \\ p_{y\partial 1} R_0 < R \le R_1 \\ p_{y\partial} R > R_1 \end{cases}$$

На рис. 4.1. приведён график зависимости давления в ударной волне от расстояния до точки измерения.

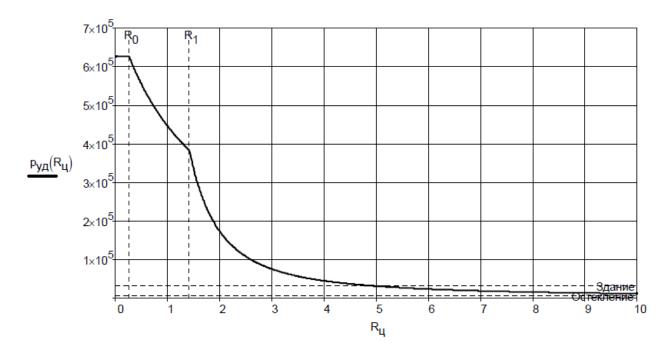


Рис. 4.1. График зависимости давления в ударной волне от расстояния до точки измерения.

Как видно из рисунка 4.1. малоэтажное здание получит сильные повреждения на расстоянии 5 м. Остекление будет разрушено на расстоянии более 10 м. Проведённый расчёт позволяет составить рекомендации по размещению баллонов со сжатым воздухом на территории испытательного полигона таком образом, чтобы минимизировать ущерб при возможном взрыве.

Время действия положительной фазы ударной волны и её удельный импульс найдем по формулам:

$$\tau_{+} = 1.5 \cdot 10^{-3} \sqrt{R} \cdot \sqrt{T \vartheta_{\delta}} \quad c;$$

$$I = \frac{181 \sqrt[3]{T \vartheta_{\delta}}}{R} \text{M}\Pi\text{a} \cdot \text{c}.$$

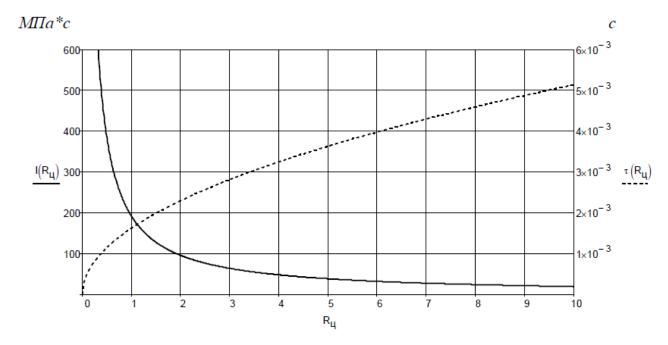


Рис. 4.2. График зависимости положительной фазы и удельного импульса ударной волны от расстояния до точки измерения.

### Безопасность при работе с оборудованием находящемся под высоким давлением

При использовании оборудования, находящегося под высоким давлением, учитываются требования по их долговременной и надежной работе, поэтому основными мерами по предупреждению аварий является:

- Строгое соблюдение технологии испытаний.
- Тщательный контроль и профилактика установки перед проведением эксперимента.

# 4.3. Оценка вредных выбросов при огневых стендовых испытаниях двигателей и их влияние на окружающую среду

При огневых стендовых испытаниях двигателей основной проблемой с точки зрения охраны окружающей среды является выброс в окружающую среду вредных веществ, содержащихся в продуктах сгорания ракетного топлива. Рассмотрим подробно состав продуктов сгорания, образующихся при работе стартового двигателя.

# 4.3.1.Состав продуктов сгорания стартового РДТТ

Примерный состав продуктов сгорания получен с помощью программы «АСТРА.4РС» и приведен в приложении 3. Рассмотрим состав продуктов сгорания при уровне давления в камере сгорания равном 10 Мпа. В программе «АСТРА.4РС» содержание компонентов в продуктах сгорания имеет размерность [моль/кг] (количество вещества на 1 кг продуктов сгорания). Умножая эту величину на молярную массу вещества, можно получить массовое содержание  $m_i$ . Зная массу стартового заряда ( $M_{\rm T}=138,53~{\rm kr}$ ), можно определить, сколько килограмм каждого вещества выделилось в процессе работы РДТТ. Результаты представлены в таблице 4.1.

Таблица 4.1.

| Вещество      | $\mathcal{C}_i$ , моль/кг | $\mu_i$ , г/моль | $m_i = C_i \cdot \frac{\mu_i}{10^3}, 100\%$ | $M_i = M_{	ext{	iny T}} \cdot m_i$ , кг |
|---------------|---------------------------|------------------|---|---|
| Н             | 0,151377                  | 1,008            | 0,015258802                                 | 0,021138                                |
| Cl            | 0,128072                  | 35,453           | 0,454053662                                 | 0,629001                                |
| NH3           | 0,000013                  | 17,031           | 2,21403·10 <sup>-5</sup>                    | 3,07·10 <sup>-5</sup>                   |
| ALCL3         | 0,0002603                 | 133,341          | 0,003470866                                 | 0,004808                                |
| H2            | 5,0305                    | 2,016            | 1,0141488                                   | 1,4049                                  |
| HCL           | 5,99839                   | 36,461           | 21,87072978                                 | 30,29752                                |
| СО            | 4,61747                   | 28,01            | 12,93353347                                 | 17,91682                                |
| HCN           | 0,1050·10 <sup>-5</sup>   | 27,026           | 2,83773·10 <sup>-6</sup>                    | 3,93·10 <sup>-6</sup>                   |
| H2O           | 9,88439                   | 18,015           | 17,80672859                                 | 24,66766                                |
| N2            | 3,13951                   | 28,014           | 8,795023314                                 | 12,18375                                |
| CO2           | 1,52809                   | 44,009           | 6,724971281                                 | 9,316103                                |
| AL2O3 (конд.) | 2,9676                    | 101,961          | 30,25794636                                 | 41,91633                                |

По гигиеническим нормативам ГН 2.2.5.1313-03 «Химические факторы производственной среды. Предельно допустимые концентрации (ПДК) вредных веществ в воздухе рабочей зоны» ПДК веществ, входящих в состав ПС рассмотренного топлива, принимают следующие значения:

```
• \text{Cl }\Pi \coprod K_{\text{p3}} = 1 \text{ мг/м}^3;
```

- NH3 ПД $K_{p3} = 20 \text{ мг/м}^3$ ;
- СН4 ПДК $_{D3} = 7000 \text{ мг/м}^3$ ;
- HCL ПД $K_{p3} = 5 \text{ мг/м}^3$ ;
- СО ПД $K_{p3} = 20 \text{ мг/м}^3$ ;
- HCN ПД $K_{n3} = 0.3 \text{ мг/м}^3$ ;
- CO2 ПД $K_{p3} = 9000 \text{ мг/м}^3$ ;
- AL2O3 ПД $K_{n3} = 6 \,\text{мг/м}^3$ ;

Из таблицы 4.1. видно, что при работе РДТТ основную массу продуктов сгорания составляют конденсированный оксид алюминия, оксид углерода и хлороводород. Рассмотрим влияние этих веществ на здоровье человека и окружающую среду.

Оксид алюминия пожаро- и взрывобезопасен, по степени воздействия на организм человека относится к веществам IVкласса опасности (малоопасные). Однако, следует учесть, что в составе ПС оксид алюминия присуствует в вид емелкодисперсной пыли, которая может нанести вред здоровью человека. Поэтому следует принять меры по очистке воздуха от твёрдых частиц, особенно принимая во внимание количество образующегося оксида алюминия.

Оксид углерода (угарный газ) крайне опасен для здоровья. СО вдыхается вместе с воздухом и поступает в кровь, где конкурирует с кислородом за молекулы гемоглобина. Оксид углерода, имея двойную химическую связь, соединяется с гемоглобином более прочно, чем молекула кислорода. Нарушается способность крови доставлять кислород к тканям и органам, в результате чего возможна потеря сознания и смерть. По этим причинам СО в повышенных концентрациях представляет собой смертельный яд. Опасность усугубляется отсутствием у него цвета и запаха. Относится к веществам IV класса опасности.

Хлороводород также очень опасен. Он оказывает раздражающее действие на слизистые оболочки и дыхательные пути. Относится к веществам Іїкласса опасности.

Помимо вышеперечисленных веществ при сгорании топливного заряда выделяется незначительное количество цианистого водорода (HCN) или синильной кислоты — это очень сильный яд общетоксического действия, который блокирует цитохромоксидазу (дыхательный фермент, непосредственно взаимодействующий с кислородом), в результате чего возникает выраженное состояние кислородного голодания. Смертельная доза синильной кислоты — 50 мг.

# 4.3.2. Расчет концентрации хлороводорода в атмосфере

Цель расчета: определить максимальную концентрацию хлороводорода в атмосфере и рассчитать безопасное расстояние от источника загрязнения – стенда (огневого бокса).

Исходные данные для расчета представлены в таблице 4.2.

Таблица 4.2.

| Параметр   | Значение |
|--|----------|
| 1. Диаметр вентиляционной трубы <i>D</i> , м                     | 0,5      |
| 2. Скорость потока из вентиляционной трубы $w_0$ , м/с           | 6        |
| 3. Высота вентиляционной трубы от поверхности земли <i>H</i> , м | 12       |
| 4. Температура окружающего воздуха $T_{возд}$ , °С               | 20       |
| 5. Температура газа на выходе из вентиляции $T_{ras}$ , °С       | 80       |

Для определения максимального значения приземной концентрации хлороводорода при выбросе газовоздушной смеси из одиночного точечного источника при неблагоприятных метеорологических условиях воспользуемся формулой:

$$c_{\scriptscriptstyle M} = \frac{A \cdot M \cdot F \cdot m \cdot n \cdot \eta}{H^2 \cdot \sqrt[3]{V_1 \cdot \left(T_{\scriptscriptstyle 2a3} - T_{\scriptscriptstyle 6030.}\right)}},$$

где A=140 (для Московской области) — коэффициент рассеивания, F=1 (для газов) — коэффициент оседания,  $\eta=1$  (в случае ровной или слабопересеченной местности с перепадом высот менее 50 м на 1 км) — безразмерный коэффициент, учитывающий влияние рельефа местности, M — масса вредного вещества, поступающего в окружающую среду в единицу времени.

Мольный состав для хлороводорода, полученный в результате термодинамического расчета представлен в таблице 4.1.

Найдем массу вредного вещества (хлороводорода), зная секундный расход, полученный при расчете внутрибаллистических характеристик:

$$M = 0.2187072978 \cdot \dot{m}_{\text{T}}.$$

Определим расход газовоздушной смеси:

$$V_1 = \frac{\pi \cdot D^2}{4} \cdot w_0,$$

Значения коэффициентов m и n находятся в зависимости от коэффициентов  $f, V_{_M}, V_{_M}^{'}, f_e$ . Определим их значения:

$$f = 1000 \frac{w_0^2 \cdot D}{H^2 (T_e - T_e)},$$

$$f = 1000 \cdot \frac{w_0^2 \cdot D}{H^2 \cdot (T_{ea3} - T_{eo30.})} = 1000 \cdot \frac{6^2 \cdot 0.5}{12^2 \cdot (80 - 20)} = 2.08.$$

$$v_M = 0.65 \cdot \sqrt[3]{\frac{V_1 \cdot (T_{ea3} - T_{eo30.})}{H}} = 0.65 \cdot \sqrt[3]{\frac{1.178 \cdot (80 - 20)}{12}} = 2.17.$$

$$v_M = 1.3 \cdot \frac{w_0 \cdot D}{H},$$

$$v_M = 1.3 \cdot \frac{w_0 \cdot D}{H} = 1.3 \cdot \frac{6 \cdot 0.5}{12} = 0.325.$$

$$f_e = 800 \cdot (v_M)^3,$$

$$f_e = 800 \cdot (v_M)^3 = 800 \cdot 0.325^3 = 27.46$$

В связи с тем, что f < 100 и  $f < f_e$ , то расчет коэффициента m будет осуществляться по следующей зависимости:

$$m = \frac{1}{0,67 + 0,1 \cdot \sqrt{f} + 0.34 \cdot \sqrt[3]{f}},$$

$$m = \frac{1}{0,67 + 0,1\sqrt{f} + 0,34 \cdot \sqrt[3]{f}} = \frac{1}{0,67 + 0,1 \cdot \sqrt{2,08} + 0,34 \cdot \sqrt[3]{2,08}} = 0,801.$$

Так как  $v_m > 2$ , то коэффициент n = 1.

Найдем предельную приземную концентрацию хлороводорода:

$$c_{M} = \frac{A \cdot M \cdot F \cdot m \cdot n \cdot \eta}{H^{2} \cdot \sqrt[3]{V_{1} \cdot \left(T_{2a3} - T_{6030.}\right)}},$$

Определим расстояние от источника выброса, на котором при неблагоприятных метеорологических условиях будет такая концентрация:

$$x_i = \frac{5 - F}{4} \cdot d \cdot H$$

где d — безразмерный коэффициент, при f < 100 и  $v_i \ge 2$  определяется по следующей зависимости:

$$d = 4.95 \cdot v_{M} \cdot \left(1 + 0.28 \cdot \sqrt[3]{f_{e}}\right),$$

$$d = 4.95 \cdot v_{M} \cdot \left(1 + 0.28 \cdot \sqrt[3]{f_{e}}\right) = 4.95 \cdot 2.17 \cdot \left(1 + 0.28 \cdot \sqrt[3]{27.46}\right) = 10.72$$

$$x_{M} = \frac{5 - F}{4} \cdot d \cdot H = \frac{5 - 1}{4} \cdot 10.72 \cdot 12 = 96.476 \text{ M}$$

Приземная концентрация хлороводорода на данном расстоянии во много раз превышает допустимую. Определим ряд расстояний (х) от источника (огневого бокса), на котором приземная концентрация уменьшается в некоторое количество раз в зависимости от коэффициента.

$$c = S_1 \cdot C_M$$
,

где  $s_1$  – безразмерный коэффициент, определяемый от отношения  $\frac{x}{x}$ .

$$s_{1} = 3 \cdot \left(\frac{x}{x_{M}}\right)^{4} - 8 \cdot \left(\frac{x}{x_{M}}\right)^{3} + 6 \cdot \left(\frac{x}{x_{M}}\right)^{2}$$
 при  $\frac{x}{x_{M}} \le 1$ ;
$$s_{1} = \frac{1.13}{0.13 \cdot \left(\frac{x}{x_{M}}\right)^{2} + 1}$$
 при  $1 < \frac{x}{x_{M}} \le 8$ ;
$$\frac{x}{x_{M}} \le \frac{x}{x_{M}}$$

$$s_{1} = \frac{\frac{x}{x_{M}}}{3.58 \cdot \left(\frac{x}{x_{M}}\right)^{2} + 35.2 \cdot \left(\frac{x}{x_{M}}\right) + 120}$$
при  $\frac{x}{x_{M}} > 8$ .

Результаты расчёта представлены в таблице 4.3. График Изменение концентрации вредных веществ при удалении от стенда представлен на рис. 4.3.

Таблица 4.3. Зависимость концентрации хлороводорода от расстояния (от стенда)

| X, KM | $S_1$                 | с, г/м <sup>3</sup>   |
|-------|-----------------------|-----------------------|
| 10    | $2,454 \cdot 10^{-3}$ | $13 \cdot 10^{-3}$    |
| 15    | $1,688 \cdot 10^{-3}$ | $8,841 \cdot 10^{-3}$ |
| 20    | $1,688 \cdot 10^{-3}$ | $6,734 \cdot 10^{-3}$ |
| 25    | $1,038 \cdot 10^{-3}$ | $5,438 \cdot 10^{-3}$ |
| 30    | $8,705 \cdot 10^{-4}$ | $4,56 \cdot 10^{-3}$  |
| 35    | $7,495 \cdot 10^{-4}$ | $3,926 \cdot 10^{-3}$ |
| 40    | $6,58 \cdot 10^{-4}$  | $3,447 \cdot 10^{-3}$ |

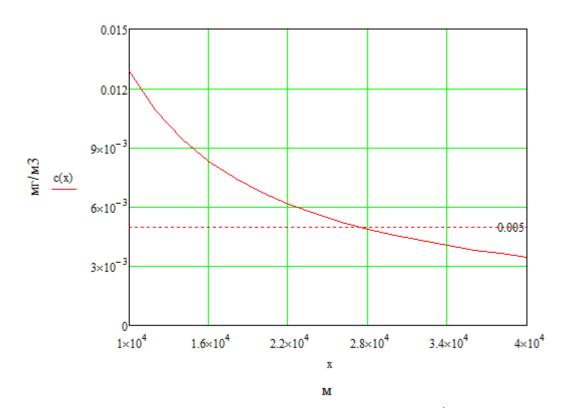


Рис. 4.3. Изменение концентрации вредных веществ при удалении от стенда

Как видно из представленной таблицы, только на расстоянии 28 км от стенда концентрация загрязнителя опускается ниже ПДК. Для предотвращения экологических последствий необходимо предусмотреть мероприятия по очистке местности после завершения отработки, а также, при технической возможности, системы фильтрации.

# 4.3.3. Мероприятия по защите окружающей среды

Как показано выше, при испытаниях РДТТ, работающих на смесевом твёрдом ракетном топливе, происходит значительный выброс вредных веществ в атмосферу.

Для снижения опасности воздействия на человека и экосистему необходимо создавать санитарные зоны с учётом розы ветров, в которые не должны попадать жилые и административные постройки, сельскохозяйственные угодья, заповедники, а также водоёмы и реки.

Необходимо принимать меры по предотвращению накопления вредных соединений в складках местности (оврагах, низинах, лесополосах) и водоёмах, а также попадания их в грунтовые воды.

Для осаждения и нейтрализации вредных веществ можно использоваться различные адсорберы или слабый раствор едкого натрия.

# **5. ОРГАНИЗАЦИОННО-ЭКОНОМИЧЕСКАЯ ЧАСТЬ**

### Введение

Темой организационно-экономической части данного дипломного проекта является планирование технической подготовки производства. Техническая подготовка производства включает в себя конструкторскую и технологическую подготовку. На этом этапе новое изделие проходит различные стадии его освоения от опытного образца, полученного в результате НИОКР, через опытную и установочную парни до серийного производства на конкретном действующем предприятии. Основная цель технической подготовки — не просто освоение серийного производства нового изделия, а решение этой задачи с максимальным учетом специфики предприятия-изготовителя и с минимальными затратами на это освоение.

Центральной задачей в процессе технической подготовки производства является сокращение сроков создания и освоения нового изделия, которая решается путем снижения продолжительности этапов подготовки производства и повышения степени их параллельности. Основным инструментом решения этой задачи является метод сетевого планирования и управления (СПУ).

Также был проведен технико-экономический анализ с целью определения себестоимости серийного изготовления двигательной установки, определена точка рентабельности и представлена графическая зависимость объема продаж с учетом установленной стоимости серийного изделия.

# 5.1. Метод сетевого планирования и управления

# 5.1.1.Описание метода сетевого планирования и управления

Основным плановым документом в системе СПУ является сетевой график, представляющий собой информационно-динамическую модель, в которой отражаются взаимосвязи и результаты всех работ, необходимых для достижения конечной цели разработки. Сетевая модель изображается в виде сетевого графика, состоящего из стрелок и кружков. Стрелками в сети изображаются отдельные работы, кружками – события. Под работой понимают любой трудовой процесс, требующие затрат времени и средств (ресурсов). В понятие «работа» могут входить также а) ожидание, т.е. пассивный процесс, не требующий затрат ресурсов, но отнимающий время; б) зависимость одних работ от других, не требующих затрат времени (фиктивная работа). Работа на сетевом графике изображается сплошной стрелкой, если работа имеет продолжительность во времени, или пунктирной, если работа является фиктивной.

Событие характеризует момент окончания какой-либо деятельности, является результатом выполнения одной или нескольких предшествующих работ, позволяющих

приступить к выполнению последующих. Событие на сетевом графике обозначают кружком, каждое событие имеет свой цифровой индекс (код, номер).

Любая последовательность работ на сетевом графике именуется как путь; путь от исходного до завершающего события – полный путь. Полный путь, имеющий максимальную по времени продолжительность, называется критическим путем.

Особенностью оценки продолжительности отдельных работ в системе СПУ в том, что она носит вероятностный характер. В сетевом планировании используют системы с тремя или двумя вероятностными оценками времени.

В системе с двумя оценками времени ответственный исполнитель называет значения  $t_{min},\,t_{max}.$ 

Продолжительность каждой из планируемых работ рассматривается как случайная величина в пределах выбранного закона распределения вероятностей. Математическое ожидание случайной величины — длительности іј-й работы  $t_{\text{ож}.ij}$  и мера неопределенности оценки — дисперсия  $\sigma_{t_{\text{ож}.ij}}^2$  — рассчитываются при системе двух оценок времени по следующим зависимостям:

$$t_{\text{ож.}ij} = \frac{3t_{min} + 2t_{max}}{5},$$

$$\sigma_{t_{\text{ow.}ij}}^2 = \left(\frac{t_{min} - t_{max}}{5}\right)^2.$$

# 5.1.2.Составление укрупнённого сетевого графика

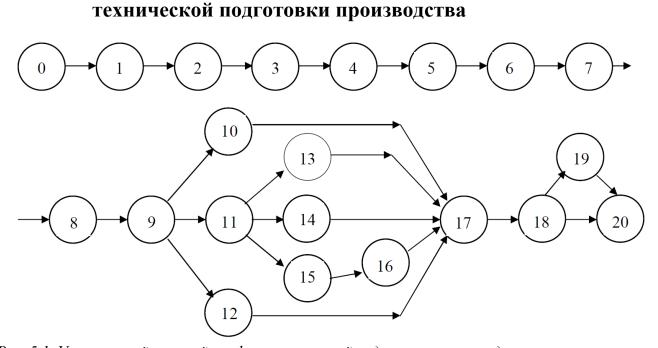


Рис. 5.1. Укрупненный сетевой график технической подготовки производства.

Таблица 5.1. Перечень работ по технической подготовке производства.

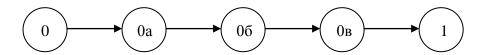
|   | Работа   | Описание работы   |
|---|--|---|
|   | 0-1  | разработка и согласование технического задания (ТЗ)   |
| Конструкторская подготовка производства | 1-2  | разработка технического предложения: выявление дополнительных или уточнённых требований к изделию и его характеристикам, которые не могут быть указаны в ТЗ |
| говка прс                               | 2-3  | эскизное проектирование: выбор и обоснование принципиальных технических решений   |
| иодгол в                                | 3-4  | техническое проектирование: окончательный выбор технических решений по изделию в целом и по его составным частям  |
| эска                                    | 4-5  | выпуск расчётно-конструкторской документации  |
| /KTO]                                   | 5-6  | экспериментальная отработка опытной партии изделий  |
| стру                                    | 6-7  | приёмочные испытания опытной партии изделий   |
| Кон                                     | корректировка документации, передача документации предприятию-изготовителю |   |
|   | 8-9  | разработка технологических процессов изготовления и контроля деталей, сборки и испытаний  |
| ва                                      | 9-10   | обеспечение материалов и комплектующих  |
| эдст                                    | 9-11   | выбор оборудования и технологической оснастки   |
| Технологическая подготовка производства | 9-12   | корректировка конструкторской документации с учетом особенностей предприятия-изготовителя и отработки на технологичность                                    |
| OBK                                     | 11-13  | подготовка производственных участков  |
| ДГОЛ                                    | 11-14  | конструирование и изготовление оснастки   |
|   | 11-15  | нормирование  |
| еска                                    | 15-16  | подготовка и комплектование кадров  |
| лич                                     | 13-17  | изготовление установочной серии изделий   |
| НОЛС                                    | 17-18  | контрольные испытания установочной серии  |
| Tex                                     | 18-19  | корректировка документации по результатам изготовления и испытания установочной серии   |
|   | 18-20  | сертификация выпускаемой продукции  |

Таблица 5.2. Перечень событий в процессе технической подготовки производства.

|  | Событие | Описание события  |  |  |  |  |  |
|--|---------|---|--|--|--|--|--|
|  | 0       | принятие решения о разработке образца                                 |  |  |  |  |  |
| ВКа  | 1       | утверждение технического задания                                      |  |  |  |  |  |
| TOTC                                       | 2       | разработано и утверждено техническое предложение                      |  |  |  |  |  |
| под ства                                   | 3       | разработан эскизный проект  |  |  |  |  |  |
| Конструкторская подготовка<br>производства | 4       | разработан технический проект   |  |  |  |  |  |
| ктор                                       | 5       | разработана рабочая документация опытного образца                     |  |  |  |  |  |
| трул                                       | 6       | заключение о допуске изделия к приёмочным испытаниям                  |  |  |  |  |  |
| Конс                                       | 7       | присвоение конструкторской документации литеры «О1» по результатам    |  |  |  |  |  |
|  | ,       | приёмочных испытаний  |  |  |  |  |  |
|  | 8       | получение документации предприятием-изготовителем                     |  |  |  |  |  |
|  | 9       | зазработана технологическая документация                              |  |  |  |  |  |
| a a  | 10      | закуплены материалы и комплектующие                                   |  |  |  |  |  |
| (CTB                                       | 11      | установлен перечень необходимого оборудования и технологической       |  |  |  |  |  |
| 1380,                                      |         | оснастки  |  |  |  |  |  |
| 40dıı                                      | 12      | конструкторская документация скорректирована по результатам отработки |  |  |  |  |  |
| вка  |         | на технологичность  |  |  |  |  |  |
| rot0                                       | 13      | завершена подготовка производственных участков                        |  |  |  |  |  |
| ПОД  | 14      | подготовлена необходимая технологическая оснастка                     |  |  |  |  |  |
| ическая подготовка производства            | 15      | установлены технические нормы времени                                 |  |  |  |  |  |
| 14ес                                       | 16      | завершена подготовка и комплектование кадров                          |  |  |  |  |  |
| ПОП  | 17      | изготовлена установочная серия изделий                                |  |  |  |  |  |
| Технолог                                   | 18      | завершены контрольные испытания установочной серии                    |  |  |  |  |  |
| Ĺ  | 19      | технологическая документация скорректирована по результатам           |  |  |  |  |  |
|  |         | изготовления и испытания установочной серии                           |  |  |  |  |  |
|  | 20      | выпускаемая продукция успешно сертифицирована                         |  |  |  |  |  |

# **5.1.3.**Составление частных сетевых графиков на основе работ укрупнённого сетевого графика

Работа 0-1: разработка и согласование ТЗ.



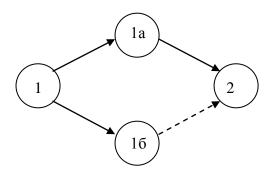
0-0а: составление проекта ТЗ заказчиком;

0а-0б: проработка проекта ТЗ исполнителем;

0б-0в: установление перечня контрагентов и согласование с ними частных ТЗ;

0в-1: согласование и утверждение ТЗ.

Работа 1-2: разработка технического предложения.

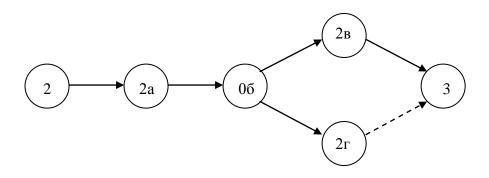


1-1а: проработка результатов НИР;

1-1б: изучение научно-технической информации;

1а-2: предварительные расчеты и уточнение требований ТЗ.

Работа 2-3: эскизное проектирование.



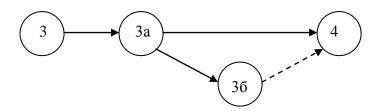
2-2а: выбор и обоснование принципиальной схемы изделия; выбор основных технических решений;

2а-2б: расчёт основных проектных параметров системы;

2б-2в: разработка отдельных узлов и агрегатов системы;

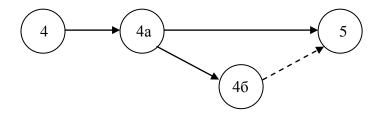
2в-3: разработка частных технических заданий на отдельные элементы изделия, выбор основных конструктивных элементов.

Работа 3-4: техническое проектирование.



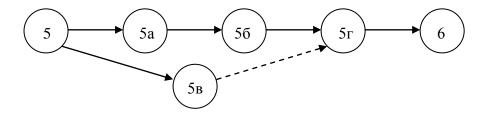
- 3-3а: разработка принципиальных кинематических, электрических, гидравлических и других схем;
- 3а-4: уточнение основных параметров изделия;
- 3а-3б: изготовление и испытание основных агрегатов изделия в натурных условиях.

Работа 4-5: разработка расчётно-конструкторской документации.



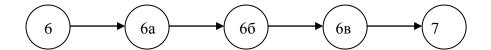
- 4-4а: разработка полного комплекта рабочей документации;
- 4а-5: согласование документации с заказчиком и предприятием-изготовителем;
- 4а-4б: проверка конструкторской документации на унификацию и стандартизацию.

Работа 5-6: экспериментальная отработка опытной партии изделий.



- 5-5а: изготовление в опытном производстве опытной партии изделий;
- 5а-5б: настройка и регулировка опытных образцов;
- 5-5в: разработка программ экспериментальной отработки;
- 5б-5г: проведение наземной экспериментальной отработки системы в целом и её отдельных элементов;
- 5г-6: выпуск отчётов об испытаниях с подробным анализом результатов и их соответствия требованиям Т3.

#### Работа 6-7: приёмочные испытания опытной партии изделий.



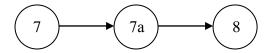
6-6а: планирование приёмочных испытаний;

ба-бб: проведение приёмочных лётных испытаний в необходимом количестве;

66-6в: обработка и анализ полученных при испытании данных;

6в-7: оформление заключения о работоспособности изделия и соответствии его технических и эксплуатационных характеристик требованиям ТЗ, подписание актов Государственной комиссии о сдаче образца заказчику и запуске серийного производства.

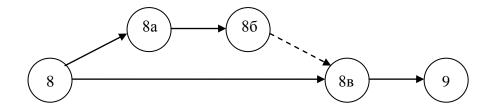
<u>Работа 7-8: корректировка документации, передача документации предприятию-</u> изготовителю.



7-7а: внесение необходимых уточнений и изменений в документацию, присвоение документации литеры «O1»;

7а-8: передача документации предприятию-изготовителю.

Работа 8-9: разработка технологических процессов.

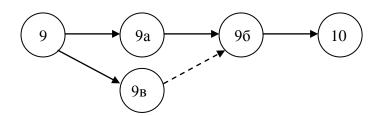


8-8а: распределение номенклатуры между цехами и подразделениями предприятия;

8а-8б: разработка технологических маршрутов движения объектов производства;

8-8в: технико-экономическое обоснование технологических процессов.

Работа 9-10: обеспечение материалов и комплектующих.



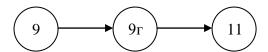
9-9а: проведение расчётов необходимого объёма материалов и комплектующих;

9-9в: анализ и поиск поставщиков на рынке;

9а-9б: заключение договоров с поставщиками;

9б-10: получение материалов и комплектующих.

Работа 9-11: выбор оборудования и технологической оснастки.



9-9г: выбор и обоснование универсального, специального и нестандартного оборудования;

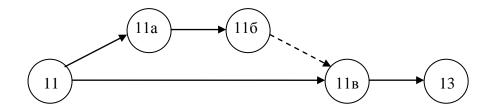
9г-11: формирование заданий на проектирование нестандартного оборудования, а также на проектирование гибких автоматических линий, автоматизированных и роботизированных линий и комплексов.

Работа 9-12: корректировка конструкторской документации.



9-12: корректировка конструкторской документации с учётом особенностей предприятия-изготовителя и отработки на технологичность.

Работа 11-13: подготовка производственных участков



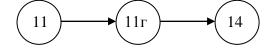
11-11а: расчёт движения деталей и хода будущего производства, расчёты поточных линий, загрузки рабочих мест, расчёты оперативно-плановых нормативов. Циклов, величин партий, заделов;

11а-11б: планирование работы вспомогательных цехов, служб и обслуживающих подразделений;

11-11в: расчёт количества и номенклатуры дополнительного оборудования, межоперационного транспорта, тары и вспомогательного оборудования, составление заявок, размещение заказов и получение;

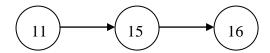
11в-13: расчёт и проектирование планировок оборудования и рабочих мест, формирование производственных участков.

Работы 11-14: конструирование и изготовление оснастки



- 11-11г: конструирование специальной технологической и контрольной оснастки;
- 11г-14: изготовление специальной технологической и контрольной оснастки.

### Работы 11-15, 15-16: нормирование и подготовка кадров



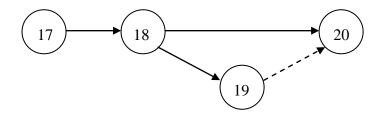
- 11-15: установление пооперационных технических норм времени всех технологических процессов;
- 15-16: подготовка и комплектование кадров.

#### Работа 13-17: изготовление установочной серии изделий



13-17: изготовление установочной серии изделий.

<u>Работы 17-18, 18-19, 18-20: контрольные испытания установочной серии и сертификация изделия</u>



- 17-18: контрольные испытания установочной серии;
- 18-19: корректировка документации по результатам изготовления и испытания установочной серии;
- 18-20: сертификация выпускаемой продукции.

# **5.2.** Расчет сметы затрат на проектирование, изготовление и испытание

Затраты на разработку двигательной установки:

$$C_P = S_{np} + C_{U}$$
,

где  $S_{\rm пp}$  — затраты на проектирование (основная и дополнительная заработная плата при проектировании, отчисления на социальные нужды и накладные расходы),  $C_{\it H}$  — затраты на испытание двигателей (стоимость производства необходимого для испытаний количества двигательных установок, включает в себя себестоимость одной установки, которая складывается из стоимости необходимых материалов, основной и дополнительной заработные платы, отчислений на социальные нужды, накладные расходы при изготовлении и транспортные расходы).

# 5.2.1. Расчет заработной платы при проектировании и

#### изготовлении

Затраты на проектирование и изготовление представляют собой:

$$S = L_{\text{cym}} + M + K,$$

$$L_{\text{сум}} = L_{\text{осн}} + L_{\text{доп}} + L_{\text{с}}$$
,

где  $L_{\text{осн}}$  – основная заработная плата;  $L_{\text{доп}} = 0.2 \cdot L_{\text{осн}}$  – дополнительная заработная плата;

 $L_{\rm c} = 0.27 \cdot (L_{\rm och} + L_{\rm доп})$  — социальные отчисления (ЕСН + страхование от несчастных случаев и травматизма — 1%).

$$L_{\text{och}} = T \cdot 1$$
,

где T – трудоемкость работ, ч; 1 – тарифная ставка за один час работы, руб.

$$T = \frac{t}{R}$$

где t — норма времени, ч; R — количество рабочих/служащих, занятых на этапе.

 $M = 0.05 \cdot L_{\text{осн}} - \text{прямые затраты, руб;}$ 

K=0,7 ·  $L_{\rm och}$  – косвенные затраты, руб.

# **5.2.1.1.** Время занятости при конструкторской подготовке производства

#### 1. Техническое задание

Норма времени t = 59,4 ч.

Количество рабочих/служащих на этапе R = 2.

#### 2. Техническое предложение.

Норма времени t = 175 ч.

Количество рабочих/служащих на этапе R = 3.

#### 3. Эскизный проект

Норма времени t = 39 ч · 5 форматов A1 = 195 ч.

Количество рабочих/служащих на этапе R = 3.

### 4. Технический проект

Норма времени: Сборочные единицы:  $t = 34 \,\mathrm{y} \cdot 12$  форматов A1 = 408 у.

Детали: : 
$$t = 1,75$$
 ч · 80 форматов A1 = 140 ч.

Количество рабочих/служащих на этапе R = 5.

#### 5. Рабочая документация

Норма времени: Сборочные единицы:  $t = 34 \,\mathrm{y} \cdot 5$  форматов A1 = 170 ч.

Детали: : 
$$t = 1,75$$
 ч · 80 форматов A1 = 140 ч.

Количество рабочих/служащих на этапе R = 5.

Таблица 5.3.

|                  | Трудоемкость |      | Ведущий     | Инженер-    | Инженер-    | Инженер-    |
|------------------|--------------|------|-------------|-------------|-------------|-------------|
| Виды работ       | Абс.,        | Уд., | инженер-    | конструктор | конструктор | конструктор |
|                  | Ч            | %    | конструктор | 1 категории | 2 категории | 3 категории |
| Тех. задание     | 59,4         | 4,6  | 1×39,4      | 1×20        |             |             |
| Тех. предложение | 175          | 13,6 | 1×55        | 2×60        |             |             |
| Эскизный проект  | 195          | 15,2 | 1×79        | 1×45        | 1×45        |             |
| Тех. проект      | 548          | 42,6 | 1×68        | 1×120       | 1×120       | 2×120       |
| Разработка раб.  | 310          | 24,1 | 1×30        | 1×70        | 2×70        | 1×70        |
| документации     | 310          | 21,1 | 130         | 1           | 2           | 1           |
| Итого            | 1287,4       | 100  | 271,4       | 375         | 305         | 310         |

# **5.2.1.2.** Время занятости при технологической подготовке производства

Таблица 5.4.

| Виды работ                 | Трудоемкость |        | Инженер-технолог | Инженер-технолог |
|----------------------------|--------------|--------|------------------|------------------|
| Биды расот                 | Абс., ч      | Уд., % | 1 категории      | 2 категории      |
| Технологические процессы   | 40           | 5,88   |                  | 1×40             |
| Проектирование оснастки    | 40           | 5,88   |                  | 1×40             |
| Выпуск установочной партии | 600          | 88,24  | 1×110            | 2×245            |
| Итого                      | 600          | 100    | 110              | 570              |

# 5.2.1.3. Время занятости при изготовлении деталей и узлов ДУ

Таблица 5.5.

| Виды работ                   | Трудое  | мкость | Рабочий     |
|------------------------------|---------|--------|-------------|
| Биды расст                   | Абс., ч | Уд., % | 1 400 11111 |
| Изготовление оснастки        | 60      | 42,8   | 3×20        |
| Изготовление передней крышки | 40      | 28,6   | 2×20        |
| Изготовление соплового блока | 40      | 28,6   | 2×20        |
| Итого                        | 140     | 100    | 140         |

# 5.2.1.4. Время занятости при сборке и испытании ДУ

Таблица 5.6.

|              | Трудоемкость |       | Ведущий     | Инженер-    | Инженер-    |         |
|--------------|--------------|-------|-------------|-------------|-------------|---------|
| Виды работ   | Абс.,        | Уд.,  | инженер-    | конструктор | конструктор | Рабочий |
|              | Ч            | %     | конструктор | 1 категории | 2 категории |         |
| Сборка ДУ    | 300          | 31,25 | 1×60        |             | 1×120       | 1×120   |
| Подготовка и |              |       |             |             |             |         |
| проведение   | 660          | 68,75 | 1×120       | 1×180       | 1×240       | 2×120   |
| испытаний    |              |       |             |             |             |         |
| Итого        | 960          | 100   | 180         | 180         | 360         | 240     |

### 5.2.1.5. Время занятости каждого исполнителя

Исходя из составленного плана на комплекс работ, определяем время, затрачиваемое каждым исполнителем при проведении проектных работ  $T_{\rm np}$  и изготовлении  $T_{\rm изг}$  .

Таблица 5.7. Время занятости исполнителей

| Категория работника             | Количество | $T_{\Sigma}$ , ч |
|---------------------------------|------------|------------------|
| Ведущий инженер-конструктор     | 1          | 451,4            |
| Инженер-конструктор 1 категории | 1          | 555              |
| Инженер-конструктор 2 категории | 2          | 665              |
| Инженер-конструктор 3 категории | 2          | 310              |
| Инженер-технолог 1 категории    | 1          | 110              |
| Инженер-технолог 2 категории    | 2          | 570              |
| Рабочий                         | 3          | 380              |

### 5.2.1.6. Смета затрат на проведение конструкторских работ

Таблица 5.8. Основная заработная плата при проведении проектных работ

| Категория работника             | Количество R | $T_{\Sigma}$ , ч | $L_{ m mec}$ , руб/мес |
|---------------------------------|--------------|------------------|------------------------|
| Ведущий конструктор             | 1            | 271.4            | 25000                  |
| Инженер-конструктор 1 категории | 1            | 375              | 19000                  |
| Инженер-конструктор 2 категории | 2            | 305              | 18000                  |
| Инженер-конструктор 3 категории | 2            | 310              | 17000                  |

 $L_{\rm mec}$ , руб/мес — основная заработная плата,  $T_{\Sigma}$ , ч — обобщенная норма времени на данную категорию в проекте.

### 1. Часовая тарифная ставка:

Ведущий конструктор

$$l_1 = \frac{L_{\text{Mec}}}{22 \cdot 8} = 142 \text{ py6}.$$

Инженер-конструктор 1 категории

$$l_2 = \frac{L_{\text{Mec}}}{22 \cdot 8} = 108 \text{ py6}.$$

Инженер-конструктор 2 категории

$$l_3 = \frac{L_{\text{Mec}}}{22 \cdot 8} = 102,3 \text{ py6}.$$

Инженер-конструктор 3 категории

$$l_4 = \frac{L_{\text{Mec}}}{22 \cdot 8} = 96.6 \text{ py6}.$$

2. Основная заработная плата:

$$L_{\text{осн}} = l_1 \cdot \mathbf{T}_1 + l_2 \cdot \mathbf{T}_2 + l_3 \cdot \mathbf{T}_3 + l_4 \cdot \mathbf{T}_4 = 140170,45$$
 руб.

3. Дополнительная заработная плата:

$$L_{\text{доп}} = 0.2 \cdot L_{\text{осн}} = 28030$$
 руб.

4. Социальные отчисления:

$$L_{\rm c} = 0.32 \cdot \left( L_{\rm och} + L_{\rm доп} \right) = 59389$$
 руб.

5. Накладные затраты при проектировании образца:

$$M=0.05 \cdot L_{
m och}=1009$$
 руб.  $K=0.7 \cdot L_{
m och}=98120$  руб.  $S_{
m KOC}=105129$  руб.

6. Суммарная заработная плата при проектировании образца:

$$L_{\text{сум}} = L_{\text{осн}} + L_{\text{доп}} + L_{\text{с}} = 213620 \text{ руб}.$$

### 5.2.1.7. Смета затрат на изготовление

Таблица 5.9. Основная заработная плата при изготовлении опытного образца

| Категория работника             | Количество R | $T_{\Sigma}$ , ч | $L_{ m mec}$ , руб/мес |
|---------------------------------|--------------|------------------|------------------------|
| Ведущий инженер-конструктор     | 1            | 180              | 25000                  |
| Инженер-конструктор 1 категории | 1            | 180              | 19000                  |
| Инженер-конструктор 2 категории | 2            | 360              | 18000                  |
| Инженер-технолог 1 категории    | 1            | 110              | 17000                  |
| Инженер-технолог 2 категории    | 2            | 570              | 15000                  |
| Рабочий                         | 3            | 380              | 15000                  |

1. Часовая тарифная ставка:

Ведущий конструктор

$$l_1 = \frac{L_{\text{Mec}}}{22 \cdot 8} = 142 \text{ py6}.$$

Инженер-конструктор 1 категории

$$l_2 = \frac{L_{\text{мес}}}{22 \cdot 8} = 108$$
 руб.

Инженер-конструктор 2 категории

$$l_3 = \frac{L_{\text{Mec}}}{22 \cdot 8} = 102,3 \text{ py6}.$$

Инженер-технолог 1 категории

$$l_4 = \frac{L_{\text{Mec}}}{22 \cdot 8} = 96.6 \text{ py6}.$$

Инженер-технолог 2 категории

$$l_5 = \frac{L_{\text{Mec}}}{22 \cdot 8} = 85.3 \text{ py6}.$$

Рабочий

$$l_6 = \frac{L_{\text{MeC}}}{22 \cdot 8} = 85.3 \text{ pyb.}$$

2. Основная заработная плата:

$$L_{\text{осн}} = l_1 \cdot \mathsf{T}_1 + l_2 \cdot \mathsf{T}_2 + l_3 \cdot \mathsf{T}_3 + l_4 \cdot \mathsf{T}_4 + l_5 \cdot \mathsf{T}_5 + l_6 \cdot \mathsf{T}_6 = 173409$$
 руб.

3. Дополнительная заработная плата:

$$L_{\text{доп}} = 0.2 \cdot L_{\text{осн}} = 34681.8 \text{ руб.}$$

4. Социальные отчисления:

$$L_{\rm c} = 0.32 \cdot \left( L_{\rm осн} + L_{\rm доп} \right) = 66589$$
 руб.

5. Накладные затраты при проектировании образца:

$$M=0.05 \cdot L_{
m och}=8670.5$$
 руб.  $K=0.7 \cdot L_{
m och}=121386.4$  руб.  $S_{
m Koc}=130147$  руб.

6. Суммарная заработная плата при проектировании образца:

$$L_{\text{сум}} = L_{\text{осн}} + L_{\text{доп}} + L_{\text{с}} = 264275,5$$
 руб.

# 5.2.1.8. Суммарная смета затрат на проектирование и изготовление

Таблица 5.10.Смета затрат на проектирование и изготовление

| Статьи затрат                   | Затраты, руб.  |        |
|---------------------------------|----------------|--------|
| Основная заработная плата       | проектирование | 140170 |
| Ochobilan Supuootilan listata   | изготовление   | 173409 |
| Дополнительная заработная плата | проектирование | 28030  |
|                                 | изготовление   | 34681  |
| Социальные отчисления           | проектирование | 59389  |
|                                 | изготовление   | 66589  |
| Накладные затраты               | проектирование | 105129 |
|                                 | изготовление   | 130147 |
| Итого                           | проектирование | 332718 |
|                                 | изготовление   | 404826 |

### 5.2.2.Затраты на материалы

Затраты на основные материалы и полуфабрикаты:

$$S_M = \left(1 + \frac{5}{100}\right) \cdot \sum \left(G_{MP\_i} \cdot \mathcal{U}_{M\_i}\right),\,$$

где  $G_{{}_{\!\!MP\_i}}$  — норма расхода основного материала данного вида, кг;  $U_{{}_{\!\!M\_i}}$  — оптовая цена основного материала, руб/кг.

Норма расхода основных материалов:

$$G_{MP\_i} = \sum \frac{G_{\partial\_i}}{K_{uM}}$$

где  $G_{\partial\_i}$  — масса детали по чертежу, кг;  $K_{u w\_i}$  — коэффициент использования материала.

Стоимость материалов, из которых производится ДУ представлена в таблице 5.10.

Таблица 5.10.

| Наименование                   | Количество    | $K_{u_M}$ | Цена              | Стоимость      |
|--------------------------------|---------------|-----------|-------------------|----------------|
| материала                      | материала, кг |           | материала, руб/кг | материала, руб |
| Топливо для<br>стартового РДТТ | 140           | 0,95      | 300               | 42000          |
| _                              |               |           |                   |                |
| Топливо для<br>газогенератора  | 150           | 0,95      | 300               | 45000          |
| Сталь                          | 25            | 0,7       | 125               | 3125           |
| ТЗП                            | 20            | 0,95      | 1200              | 24000          |
| Пиротехнический<br>состав      | 1             | 0,8       | 600               | 600            |
| Титан                          | 2             | 0,8       | 5000              | 10000          |
| Пиролитический<br>графит       | 1             | 0,9       | 18000             | 18000          |
| Углепластик                    | 2             | 0,95      | 1500              | 3000           |
|                                |               |           | Прочее            | 15000          |
|                                |               |           | Итого             | 160725         |

 $S_M = (1 + 0.05) \cdot 160725 = 168761$  py6.

### 5.2.3.Себестоимость изделия

Себестоимость производства изделия  $S_{\text{Д}}$  может быть определена по следующим калькуляционным статьям расходов:

- затраты на основные материалы  $S_{\rm M}$ ;
- основная заработная плата рабочих, занятых изготовлением, сборкой и наладкой узлов, агрегатов и изделия в целом;
- дополнительная заработная плата;
- отчисления на социальные нужды;
- Накладные затраты;
- транспортно-заготовительные расходы (5%);

Статьи себестоимости изделия представлены в таблице 5.11. Затраты в процентном соотношении представлены на рисунке 5.2.

Таблица 5.11.

| Статьи калькуляции опытной темы |                | Затраты, руб | Доля, % |
|---------------------------------|----------------|--------------|---------|
| Затраты на основные материалы   |                | 168761       | 29      |
| Заработная плата                | Основная       | 173409       | 29      |
|                                 | Дополнительная | 34681        | 6       |
| Отчисления на социальные нужды  |                | 51185        | 9       |
| Накладные затраты               |                | 130147       | 22      |
| Транспортно-заготовительные     |                | 27909        | 5       |
| расходы                         |                | 2,707        | 3       |
| Итого:                          |                | 586092       | 100     |

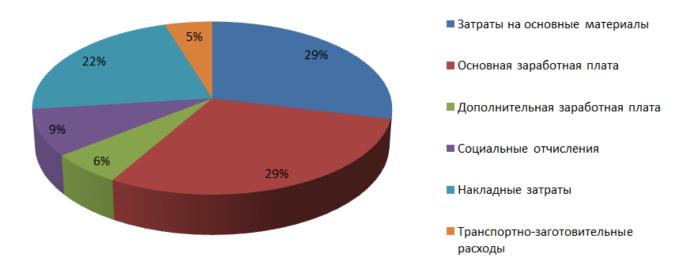


Рис. 5.2. Затраты по статьям калькуляции

Таким образом, себестоимость производства одной двигательной установки составляет  $S_{\it I}=586092\,$  руб.

# 5.2.4.Затраты на испытания

Затраты на материальную часть автономных испытаний РДТТ определяются по формуле:

$$C_{\rm M} = S_{\rm Д} \cdot n_{\Sigma} = 586092 \, \cdot 59 = 34\,579\,452$$
 руб.

Затраты на топливо в процессе испытаний не учитываются, поскольку топливо входит в состав двигателей.

## 5.2.5.Полные затраты на разработку ДУ

Затраты на проектирование, как было определено ранее:

$$S_{\rm np} = 332718 \text{ py}6.$$

Полные затраты на разработку двигательной установки составляют:

$$C_P = S_{np} + C_M = 332718 + 34579452 = 34912170 \text{ py6}.$$

# 5.2.6.Построение графика рентабельности

Прогнозирование структуры и динамики цен за период производства изделия выполняется следующим образом:

- рассчитывают затраты на проектно-конструкторские работы;
- прогнозируют капитальные вложения в производство;
- прогнозируют себестоимость опытного образца;
- прогнозируют себестоимость серийного производства;
- определяют минимальный уровень цены из условия возмещения затрат на производство и разработку изделия.

В данном расчёте для упрощения считаем, что капитальных вложений в производство нет, т.е. производство полностью подготовлено к изготовлению изделия.

Тогда минимальную цену изделия можно представить как сумму двух составляющих - собственно себестоимость и часть от затрат на разработку. Считаем, что изделие планируется выпускать 3 года, мощности завода позволяют выпускать по 66 изделий в год.

Затраты на разработку:  $C_P = 34 \ 912 \ 170 \ \text{руб}$ .

Серия РДТТ за три года:  $n_{\Sigma 3} = 162$  шт.

Затраты на ТПП в данном расчёте примем равными нулю, считая что производство подготовлено к выпуску двигателей. Удельные затраты на разработку представляются в виде:

$$S_P = \frac{C_P}{n_{\Sigma^3}} = 215507 \text{ py6}.$$

Себестоимость одного двигателя, как было определено ранее:

$$S_{\pi} = 586092 \text{ py}6.$$

Затраты на производство серийного двигателя:

$$S_{\text{сер}} = S_{\Lambda} + S_{P} = 801599$$
 руб.

Отпускная цена серийного двигателя при объявленной прибыли 15%:

Объём продаж: ОП =  $\mathbf{U} \cdot d$ , где d — текущий объём выпуска.

Годовой объём выпуска составляет  $n_{\text{гол}} = 59 \text{ шт.}$ 

Постоянные расходы, включая цеховые, заводские, внепроизводственные и расходы на разработку:

$$3_{\text{пост}} = C_{\Pi P} + 3_{\text{II}} + 3_{\text{O3}} + 3_{\text{BII}} + S_{\text{P}} =$$
 = 332718 + 120 000 + 90 000 + 68 003 + 215507 = 826228 py6.

Переменные расходы на изготовление одной ДУ:

$$3_{\text{пер}} = S_P + S_M + S_{\text{изг}} = 789094 \text{ руб.}$$

Тогда точка безубыточности:

$$n_{peнm} = \frac{3_{nocm}}{U - 3_{nep}} \approx 6 \text{ шт.}$$

Строим графические зависимости (рис. 5.3), которые отражают постоянные, переменные, полные затраты, а также зависимость объема продаж с учетом установленной стоимости серийного изделия. На графике также присутствует точка безубыточности d=6.

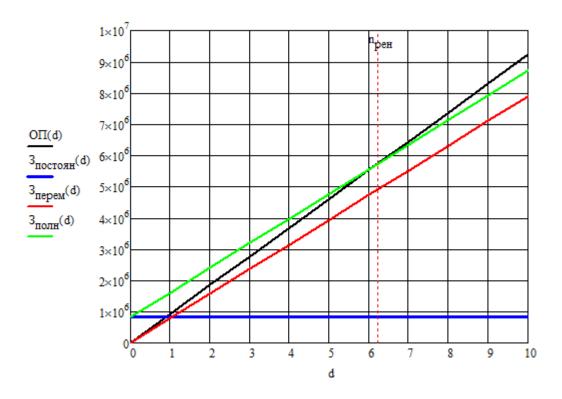


Рис. 5.3. График рентабельности

## 5.2.7. Расчет прибыли с учетом дисконтирования

Дисконтирование является важнейшим механизмом, позволяющим представлять финансовое положение организации достоверно. Дисконтирование может повлиять на балансовую стоимость любого элемента учета и тем самым изменить финансовые результаты компании.

Смысл дисконтирования заключается в том, что текущая стоимость будущих финансовых потоков может существенно отличаться от их номинальной стоимости. Теория стоимости денег говорит, что одна и та же сумма, выплачиваемая в разные моменты времени, имеет разную стоимость по следующим двум причинам:

- риск неполучения;
- возможность альтернативных инвестиций.

$$\Pi = \sum_{i=0}^{t} (B_i - 3_{i_{\Pi O J H}}) \frac{1}{(1+E)^{i'}}$$

где t – период времени, B – выручка за период,  $3_{\text{полн}}$  – полные затраты за период , E=0.08 – норма рентабельности на капитал.

Результаты расчёта представлены в таблице 5.12.

Таблица 5.12.

| t, год | В <sub>і</sub> , руб | 3 <sub><i>i</i>пер</sub> , руб | $3_{i_{\Pi O C T}}$ , руб | 3 <sub><b>і</b>полн</sub> | П <sub>і</sub> , руб |
|--------|----------------------|--------------------------------|---------------------------|---------------------------|----------------------|
| 1      | 0                    | 23672820                       | 826228                    | 24499048                  | -22684304            |
| 2      | 60841374             | 52080204                       | 826228                    | 52906432                  | 6802933,8            |
| 3      | 60841374             | 52080204                       | 826228                    | 52906432                  | 6299012,8            |
| 4      | 60841374             | 52080204                       | 826228                    | 52906432                  | 5832419,3            |
| 5      | 60841374             | 52080204                       | 826228                    | 52906432                  | 5400388,2            |
|        |                      |                                |                           | Итого:                    | 1650450,3            |

### Заключение

В результате проведенного технико-экономического анализа определена себестоимость серийного изготовления двигательной установки. Определены также постоянные и переменные затраты, определена точка безубыточности и построена графическая зависимость, из которой видно, что при затратах на изготовление одного серийного двигателя 801599 руб, объявленной прибыли 15% и отпускной цене 921839 руб, с учётом постоянных и переменных расходов на изготовление двигателей, предприятие будет получать доход при реализации товара (ДУ) при заключении договоров на поставку партии двигателей, начиная с минимальной партии, соответствующей точке, которая лежит правее точки рентабельности d=6.

## Заключение

В результате проделанной работы спроектирована двигательная установка для авиационной управляемой ракеты. Для обоснования полученного варианта конструкции были решены следующие задачи:

- проектирование интегральной двигательной установки, включающее в себя проектирование стартового РДТТ и маршевого РПД;
- для стартового РДТТ расчёт и оптимизация внутрибаллистических характеристик двигателя и их отклонений, расчёт и проектирование воспламенительного устройства позволяющего надёжно воспламенять заряд твёрдого топлива, проектирование теплозащитного покрытия в камере и сопловом блоке двигателя;
- профилирование ВЗУ и компьютерное моделирование течения по тракту в программном комплексе ANSYS FLUENT;
- компоновка образца и разработка чертежа общего вида;
- разработка технологического процесса производства (на примере детали «Корпус центральный»);
- организационно-экономические задачи и задачи экологии и безопасности, подтверждённые соответствующими расчётами.

Спроектированная двигательная установка полностью удовлетворяет требованиям, представленным в Т3.

# Список литературы

### 1. Конструкторская часть:

- 1.1. Ягодников Д.А., Андреев Е.А., Эйхенвальд В.Н., Козлов В.А. Основы проектирования ракетных двигательных установок на твердом топливе: Методические указания к выполнению курсового и дипломного проекта по специализации «Ракетные двигатели твердого топлива» / Под ред. Д.А. Ягодникова. М.: Изд-во МГТУ им. Н. Э. Баумана, 2008.- 106 с., :ил.
- 1.2.Орлов Б.В., Мазинг Г.Ю. Термодинамические и баллистические основы проектирования ракетных двигателей на твердом топливе. М.: Машиностроение, 1979.-392 с.
- 1.3. Анурьев В. И. Спраочник конструктора-машиностроителя: В 3 т. Т. 1. 8-е изд., перераб. и доп. Под ред. И. Н. Жестковой. М.: Машиностроение, 2001. 920 с.: ил.
- 1.4.Липанов А. М., Алиев. А. В. Проектирование ракетных двигателей твердого топлива: Учебник для студентов вузов. М.: Машиностроение, 1995.- 400 с.: ил.
- 1.5. Фахрутдинов И. А., Котельников А. В. Конструкция и проектирование ракетных двигателей твердого топлива: Учебник для машиностроительных вузов. М.: Машиностроение, 1987.- 328 с.: ил.
- 1.6.Виницкий А.М., Волков В.Т., Волковицкий И.Г., Холодилов С.В. Конструкция и отработка РДТТ.- М.: Машиностроение, 1980.- 230 с.
- 1.7. Алемасов В.Е., Дрегалин А.Ф., Тишин А.П. Теория ракетных двигателей.- М.: Машиностроение, 1989.- 464 с.
- 1.8. Андреев Е.А., Ягодников Д.А. Расчёт предельных отклонений основных параметров РДТТ: Метод. указания. М.: Изд-во МГТУ им. Н.Э. Баумана, 2009. 28 с.: ил.

#### 2. Исследовательская часть:

- 2.1.Вишневецкий С.Л., Абрамович Ю.В., Мельников Д.А. Руководство для конструкторов по аэродинамике диффузоров сверхзвуковых воздушно-реактивных двигателей. Расчёт геометрических размеров сверхзвуковых диффузоров. Выпуск 1. М.: Государственное изд-во оборонной промышленности, 1958. 66 с.: ил.
- 2.2. Краснов Н. Ф. Аэродинамика. Ч. II. Методы аэродинамического расчета.: Учебник для студентов втузов. 3-е изд., перераб. и доп. М.: Высш. школа, 1980. 416 с. с ил.
- 2.3.Орлов Б.В., Мазинг Г.Ю., Рейдкль А.Л., Степанов М.Н., Топчеев Ю.И. Основы проектирования ракетно-прямоточных двигателей для беспилотных летательных аппаратов. М.: Машиностроение, 1967.-424 с.

### 3. Технологическая часть:

- 3.1. Сабельников В.В. Расчёт режимов механической обработки труднообрабатываемых материалов: Учебное пособие к выполнению курсового проекта по курсу «Спецтехнология». М.: Изд-во МГТУ, 1985.—60с.
- 3.2. Справочник технолога-машиностроителя. В 2-х т. Т.2 / Под ред. Косиловой А.Г., Мещерекова Р.К. М.: Машиностроение, 1985.—496с.

#### 4. Промышленная экология и безопасность:

- 4.1. Сборник заданий и типовых расчётов по охране труда для факультета "М". Учебное пособие по дипломному проектированию "Охрана труда". Под ред. С. В. Белова. М.: Изд-во МВТУ, 1981. 72 с.
- 4.2.Белов С. В.,Переездчиков И.В., Сивков В.П., Тупов В. В. Сборник типовых расчетов по курсу "Охрана труда" для машиностроительных специальностей. М.: Изд-во МВТУ, 1980. 91 с.

### 5. Организационно-экономическая часть:

- 5.1.Под ред. Ипатова М. И., Постникова В. И., Захаровой М. К. Организация и планирование машиностроительного производства. М.: Высшая школа, 1988.
- 5.2. Разумов И. А. и др. Сетевые графики в планировании. М.: Высшая школа, 1981.
- 5.3.Под ред. Смирнова С.В. Организационно-экономическая часть дипломных проектов исследовательского профиля. М.: изд. МГТУ им. Баумана, 1995.

# Приложения

## Приложение 1

### Топливо ПХА-ЗМ

```
<insi<pre>>
 i=0,
p=10,
pa=kp,
 (100%c10.694h43.856o22.469n5.617cl5.617al7.042[-1934]);
Брутто-формула раб.тела: С 10.6945 Н 43.8578 О 22.4699 N 5.61724
CL 5.61724 AL 7.0423
              Характеристики равновесия - СИ
  P = 10
                 T=3173.13
                              V=0.10242
                                               S=9.67519
                                                             I = -1934
  U = -2958.21
                 M=42.0111
                               Cp=2.01284
                                               k=1.19098
                                                           Cp"=3.12778
 k"=1.15533
                 A=1083.51
                              Mu=0.0000876
                                             Lt=0.448574
                                                           Lt"=0.772391
                                          MM.r=17.3781
                                                           R.r=478.454
 MM=23.8032
              Cp.r=2.21308
                              k.r=1.27583
  Z=0.325382
                Пл=0
                               Bm=0.0251292
              Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
                               02 0.7292e-5
          0 0.0001695
                                                       Н 0.174483
                                                          0.492881
         Н2
             4.45221
                                OH 0.007214
                                                     H20
         Cl
                              C12
                                                     ClO
                                                          0.2276e-5
             0.0313458
                                   0.0000614
                                   0.6589e-5
        HCl
             1.19404
                              HOCl
                                                       N
                                                          0.0000108
                                                      NH
         N2
             0.722568
                               NO
                                   0.0003289
                                                          0.000053
        NH2
             0.0000844
                              NH3
                                   0.0004894
                                                     HNO
                                                          0.1043e-5
         CO
             2.7149
                              CO2 0.0386749
                                                     CH2
                                                          0.9003e-6
        CH3 0.000013
                              CH4 0.0000228
                                                    C2H2 0.1282e-5
        CHO 0.000306
                              CHO2 0.5981e-5
                                                    CH2O 0.0000503
      CH2O2
            0.4552e-5
                              ClCO 0.0000116
                                                   CH2Cl
                                                          0.3557e-6
                               CN 0.3723e-5
      HClCO 0.1927e-5
                                                     HCN 0.0008851
                               N2C 0.1206e-5
                                                    ClCN 0.1478e-5
        HNC 0.2889e-5
                                                          0.0008242
         Α1
             0.0009001
                              AlO2 0.4536e-6
                                                    A120
      A1202
            0.0000112
                           k*Al2O3 0.325382
                                                     AlH 0.000502
       AlH2 0.0000171
                             AlOH 0.0085225
                                                    HA10 0.1272e-5
                            AlO2H2 0.0006902
                                                  AlO3H3 0.5125e-5
      HA102 0.0000195
       AlCl 0.0837456
                            AlCl2 0.0478617
                                                   AlCl3 0.0059913
                            AloC12 0.0000626
      Aloc1 0.0016355
                                                   AlHCl
                                                          0.0017798
     AlH2Cl 0.7955e-5
                           AlHC12 0.0004938
                                                  AlOHCl
                                                          0.0116246
   Alo2H2Cl 0.0002574
                           AlOHC12
                                   0.0037949
                                                     AlN
                                                          0.9197e-6
                             +1*Al 0.0000126
      -1*Cl
             0.0000123
                                                     Alo 0.0003728
              Характеристики равновесия - СИ
                                                   (кр.сечение)
                                              S=9.67519
  P=5.74149
                                                             I = -2482.56
                 T=2967.14
                                V=0.166009
  U = -3435.7
                 M=41.9417
                               Cp=2.00381
                                              k=1.19092
                                                           Cp"=2.88327
 k''=1.15745
                 A=1047.43
                              Mu=0.000084
                                             Lt=0.427187
                                                           Lt"=0.689877
 MM = 23.8426
              Cp.r=2.21046
                              k.r=1.28084 MM.r=17.1553
                                                           R.r=484.671
                              Bm=0.0216216
  Z=0.337217
               Пл=0
                                              n=1.1489
                                                             W=1047.43
              F/F*=1
                               F"=0.0001585 Iудп=199.616
                                                             B=161.643
W/A=1
              Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
          0 0.0000378
                               02 0.1400e-5
                                                       Н 0.072883
            2.60568
         Н2
                               ОН 0.0022026
                                                     H2O 0.245245
                              C12 0.0000237
                                                     ClO 0.4713e-6
         Cl 0.0138778
        HCl 0.731428
                              HOCl 0.1706e-5
                                                      N 0.2294e-5
            0.417058
                               NO 0.0000862
                                                      NH 0.0000126
        NH2
             0.0000229
                              NH3 0.0001907
                                                     HNO 0.1988e-6
                              CO2 0.0200352
         CO
             1.5688
                                                     CH2
                                                          0.1864e-6
```

— Исходные данные —

```
CH3
       0.3900e-5
                        CH4 0.8984e-5
                                              C2H2
                                                    0.3756e-6
  CHO 0.0000904
                        CHO2 0.1479e-5
                                              CH2O 0.0000169
                                             HC1CO 0.5965e-6
CH202
      0.1303e-5
                        C1CO 0.3226e-5
       0.8594e-6
                                                    0.7298e-6
                        HCN 0.0003477
   CN
                                               HNC
  N2C
       0.2895e-6
                        ClCN 0.4621e-6
                                                Al
                                                    0.0001926
 A120
       0.0001363
                       Al202 0.1602e-5
                                           k*Al2O3 0.337217
                       AlH2 0.2692e-5
  AlH
      0.0001018
                                              AlOH 0.0021027
 HAlO
       0.1793e-6
                       HA102 0.3718e-5
                                            A102H2
                                                    0.0001458
A103H3
       0.9949e-6
                        AlCl 0.0307282
                                             AlC12
                                                   0.0204649
                       Aloc1 0.0004931
AlC13
      0.0033095
                                            Aloc12 0.0000172
      0.0004622
                      AlH2Cl 0.1675e-5
AlHCl
                                            AlHCl2 0.000168
Alohcl
      0.0034553
                    Alo2H2Cl 0.0000719
                                           AlOHC12 0.001489
 -1*Cl
                                               Alo 0.0000685
      0.2835e-5
                       +1*Al 0.2875e-5
```

### Топливо ПХА-4М

```
Исходные данные

<insi<pre>
i=0,
p=10,
pa=kp,
(100%c9.213h24.948o28.408n7.428c12.979a17.413[-2034]);
```

Брутто-формула раб.тела: С 9.21315 H 24.9484 O 28.4085 N 7.42812 CL 2.97905 AL 7.41312

```
Характеристики равновесия - СИ
 P=10
               T=3935.49
                             V=0.0953523
                                             S=8.76324
                                                           I = -2034
 U = -2987.52
               M=32.6256
                             Cp=1.79867
                                             k=1.15567
                                                          Cp"=4.65807
k''=1.16557
               A=1032.46
                             Mu=0.0001019
                                            Lt=0.362575
                                                          Lt"=1.50678
MM=30.6507
            Cp.r=1.9095
                            k.r=1.2451 MM.r=22.1198
                                                          R.r=375.891
              Пл=0
 Z=0.355436
                             Bm=0.097511
            Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
        \bigcirc
          0.0805781
                              02 0.0377919
                                                      Н 0.551889
       Н2
           1.50224
                              OH 0.389604
                                                    HO2
                                                         0.0003555
                            H2O2
       H20
           1.88744
                                 0.0000602
                                                    Cl
                                                         0.178953
                             Clo 0.0007763
                                                    HCl
                                                         0.753348
       C12
            0.0003036
      HOCl
            0.0003291
                                  0.0004924
                                                     N2
                                                         1.24369
                               Ν
        NO
           0.0602466
                            NO2 0.0000292
                                                    N20
                                                         0.0000146
           0.0004925
                            NH2 0.0001513
                                                   NH3 0.0000879
       NH
       HNO
           0.0001324
                            HNO2 0.6894e-5
                                                  ClNO 0.0000103
           2.77023
                             CO2 0.390642
                                                   CHO 0.0005571
        CO
      CHO2
           0.0001296
                            CH2O 0.000018
                                                  CH2O2
                                                         0.0000185
      ClCO
           0.0000542
                           HClCO 0.1834e-5
                                                    CN 0.4264e-5
           0.2036e-5
                            HCN 0.0000632
       NCO
                                                    HNC
                                                         0.7042e-6
       N2C
           0.7565e-6
                            C1CN 0.4260e-6
                                                     Al
                                                         0.0031028
      A102
           0.0003961
                            Al20 0.0019644
                                                  A1202
                                                         0.0002897
   k*A1203
           0.355436
                           Al203 0.0000112
                                                    AlH 0.0005571
           0.0000106
                            AlOH 0.0392801
                                                   HA10 0.0000281
     AlH2
     HA102
           0.0013422
                          Alo2H2 0.0098977
                                                 Alo3H3 0.0001903
      AlCl
           0.0374687
                           AlCl2 0.0081613
                                                 AlC13 0.0002969
                          AloC12 0.0002668
    Aloci
           0.0091765
                                                 AlHCl
                                                         0.0005767
    AlH2Cl
           0.1271e-5
                          AlHC12 0.0000446
                                                 AlOHCl
                                                         0.0187159
  AlO2H2Cl
           0.0010077
                         AloHC12
                                  0.0016766
                                                    AlN
                                                         0.9990e-5
     -1*OH
           0.1762e-5
                           -1*Cl
                                 0.0001181
                                                  +1*Al
                                                         0.0001356
    -1*AlO
           0.9607e-5
                         -1*AlO2 0.5141e-6
                                                    Alo 0.0145007
    эл.газ 0.5467e-5
            Характеристики равновесия - СИ
                                                 (кр.сечение)
 P=5.81037
               T=3752.47
                             V=0.154983
                                             S=8.76324
                                                            I = -2537.16
 U = -3437.68
               M=32.4165
                            Cp=1.79669
                                             k=1.15416
                                                         Cp"=4.44234
```

```
k''=1.15913
                A=1003.15
                             Mu=0.0000988
                                            Lt=0.34986
                                                          Lt."=1.49984
MM = 30.8485
             Ср.г=1.90981
                            k.г=1.24545 MM.г=22.0912
                                                          R.r=376.379
 Z=0.3624
               Пл=0
                             Bm=0.0970429
                                            n=1.11776
                                                            W=1003.15
             F/F*=1
                             F"=0.0001545 Iудп=193.847
                                                            B=157.569
W/A=1
             Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
                              02 0.0185758
                                                        0.299786
         \bigcirc
            0.0384968
                                                      Н
                               OH 0.199018
                                                    HO2
        Н2
            0.88339
                                                         0.0001327
       H20
            1.13196
                            H2O2
                                  0.0000214
                                                     Cl
                                                         0.101513
       C12
            0.0001432
                             ClO
                                  0.0003209
                                                    HCl
                                                         0.45937
      HOCl
           0.0001381
                               N 0.0001836
                                                     N2
                                                         0.733239
                                                        0.5203e-5
           0.0283688
                             NO2 0.0000104
                                                    N20
        NO
        NH
           0.0001743
                             NH2 0.0000513
                                                    NH3
                                                        0.0000327
       HNO
            0.0000459
                            HNO2 0.2210e-5
                                                   ClNO 0.3450e-5
        CO
            1.61597
                             CO2 0.238473
                                                    CHO
                                                         0.0001983
                            CH2O 0.6126e-5
                                                  CH2O2
      CHO2
            0.0000465
                                                         0.6405e-5
                            HClCO 0.6010e-6
      ClCO
            0.0000188
                                                     CN
                                                         0.1175e-5
                             HCN 0.000021
                                                         0.0011337
       NCO
            0.5764e-6
                                                     Al
                            Al20 0.000607
                                                  A1202
                                                         0.0000921
      A102
            0.0001313
   k*Al2O3
           0.3624
                           Al203 0.3012e-5
                                                    AlH 0.0001756
      AlH2
           0.2587e-5
                            AlOH 0.015517
                                                   HA10 0.8072e-5
     HA102 0.0005117
                          Alo2H2 0.0035544
                                                 AlO3H3 0.0000644
      AlCl 0.0167537
                           AlC12 0.0035897
                                                 AlC13 0.0001354
     Aloc1 0.0040994
                           Aloc12 0.0001018
                                                  AlHCl 0.000189
                           AlHC12 0.0000153
    AlH2Cl 0.3298e-6
                                                 AlOHCl 0.0073955
  AlO2H2Cl
           0.0003799
                          AlOHC12 0.0006947
                                                    AlN 0.2339e-5
     -1*OH 0.4792e-6
                            -1*C1 0.0000462
                                                  +1*Al 0.0000513
                                                 эл.газ 0.1983е-5
    -1*AlO 0.2484e-5
                              Alo 0.0053959
```

### Топливо ARCIT-373D

```
Исходные данные 
<insi<pre>
<insi<pre>
i=0,
p=10,
pa=kp,
(100%c9.574h37.389o21.189n5.039cl6.468al7.734[-1934]);
```

Брутто-формула раб.тела: С 9.57157 Н 37.3795 О 21.1836 N 5.03772 CL 6.46636 AL 7.73204

```
Характеристики равновесия - СИ
 P = 1.0
               T=3313.12
                              V=0.0961364
                                             S=9.06483
                                                           I = -1934
 U = -2895.37
               M=38.1324
                                                          Cp"=3.28236
                             Cp=1.87653
                                             k=1.18292
k''=1.14907
               A=1044.53
                                                          Lt"=0.848007
                             Mu=0.000091
                                            Lt=0.431494
MM = 26.2244
            Cp.r=2.01371
                            k.r=1.27386
                                          MM.r=19.2062
                                                          R.r=432.915
 Z=0.329734
                             Bm=0.0206324
              \Pi\pi=0
            Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
        0 0.000376
                             02 0.0000158
                                                      H 0.241742
           4.08682
       Н2
                              OH 0.0107517
                                                    H2O 0.444417
           0.0526567
                             Cl2 0.0001148
                                                    ClO
                                                         0.5401e-5
       C.1
       HC1
           1.3393
                            HOC1 0.0000111
                                                     N
                                                         0.0000233
                                                     NH
       N2
           0.720741
                             NO 0.0005583
                                                         0.0000874
       NH2
                             NH3 0.0003966
           0.0001047
                                                   HNO
                                                         0.1754e-5
           2.70467
                             CO2
                                 0.0366648
                                                   CH2
                                                         0.1248e-5
       CO
       CH3
           0.0000118
                            CH4 0.0000143
                                                   C2H2
                                                         0.1156e-5
       CHO
           0.0003728
                            CHO2 0.7223e-5
                                                  CH2O 0.0000463
           0.4109e-5
                            ClCO 0.0000186
                                                  CH2Cl
     CH2O2
                                                         0.4399e-6
     HC1CO 0.2339e-5
                             CN 0.6169e-5
                                                   HCN 0.0008635
       HNC 0.3687e-5
                            N2C 0.1649e-5
                                                   C1CN 0.2084e-5
       Al
           0.0027171
                            Al2 0.4404e-6
                                                  AlO2 0.1532e-5
```

```
A120 0.00306
                               Al202 0.0000405
                                                   k*Al2O3 0.329734
           AlH 0.0012744
                                AlH2 0.0000413
                                                      AlOH 0.0170943
          HA10 0.3590e-5
                               HA102 0.0000409
                                                    AlO2H2 0.0011038
                                                     AlCl2 0.0991431
               0.6267e-5
                                AlCl 0.186197
        A103H3
         AlC13 0.0108744
                               Aloc1 0.0036488
                                                    Aloc12 0.0001511
                              AlH2Cl 0.0000164
                                                    AlHC12 0.0009585
         AlHCl
               0.0039763
                            Alo2H2Cl 0.0003557
                                                   AlOHC12 0.0060135
        Alohcl
               0.0212966
                               -1*Cl 0.0000331
           AlN
               0.3348e-5
                                                     +1*Al
                                                            0.0000343
        -1*AlO
               0.7034e-6
                                 Alo 0.0011012
                                                    эл.газ 0.4495е-6
                Характеристики равновесия - СИ
                                                     (кр.сечение)
     P=5.76987
                                                 S=9.06483
                   T=3120.31
                                 V=0.156007
                                                              I = -2445.71
     U = -3345.85
                   M = 38.061
                                 Cp=1.87339
                                                 k=1.18202
                                                             Cp"=3.08399
    k"=1.14811
                                                             Lt"=0.781168
                   A=1011.64
                                Mu=0.0000878
                                              Lt=0.4153
                 Cp.r=2.01745
    MM = 26.2736
                               k.r=1.27829
                                              MM.r=18.9309
                                                             R.r=439.21
     Z=0.343188
                  Пл=0
                                 Bm=0.0168714
                                                n=1.13592
                                                               W=1011.64
                 F/F*=1
                                 F"=0.0001542 Iудп=193.906
                                                               B=157.279
   W/A=1
                 Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
                                 02 0.3313e-5
               0.0000969
             \cap
                                                         Н 0.11091
            H2 2.417
                                  OH 0.0035025
                                                       H2O 0.212006
            Cl 0.0254266
                                Cl2 0.0000477
                                                       Clo 0.1264e-5
           HCl 0.824638
                                HOC1 0.3041e-5
                                                         N 0.6002e-5
            N2
               0.41852
                                 NO 0.0001592
                                                        NH 0.0000239
           NH2
               0.0000309
                                 NH3 0.0001539
                                                       HNO 0.3672e-6
                                 CO2 0.0179892
            CO
               1.57326
                                                       CH2
                                                            0.3048e-6
           CH3
               0.3796e-5
                                CH4
                                     0.5585e-5
                                                      C2H2
                                                            0.3795e - 6
           CHO 0.0001185
                                CHO2 0.1829e-5
                                                      CH2O
                                                            0.0000158
                                ClCO 0.5581e-5
                                                     HC1CO 0.7467e-6
         CH2O2 0.1133e-5
            CN 0.1702e-5
                                HCN 0.0003624
                                                       HNC 0.1062e-5
           N2C 0.4533e-6
                                ClCN 0.7203e-6
                                                        Al 0.0008271
          AlO2 0.2466e-6
                                Al20 0.0007845
                                                     Al202 0.8487e-5
       k*Al2O3 0.343188
                                AlH 0.0003581
                                                     AlH2 0.9029e-5
          AlOH 0.0052561
                               HA10 0.6845e-6
                                                     HA102 0.9325e-5
                              AlO3H3 0.1252e-5
        A102H2
               0.0002657
                                                      AlCl 0.0868468
                               AlC13 0.0067206
                                                     Aloc1 0.0013326
         AlC12
               0.0509825
        Aloc12
               0.0000493
                               AlHCl 0.0013343
                                                    AlH2Cl 0.4461e-5
                              AlOHCl 0.0074236
        AlHC12 0.0003912
                                                   Alo2H2Cl 0.0001049
       AlOHC12 0.0025655
                                 AlN 0.5965e-6
                                                     -1*Cl 0.9910e-5
         +1*Al 0.0000101
                                 Alo 0.0002719
     Топливо ПД-17/18 М1.1
                          — Исходные данные —
   <insi<pre>>
   i=0,
   p = 10,
   pa = kp, 0.17,
    (100%n5.776h38.785cl5.611o22.905c9.979al6.654fe0.142si0.286zn0.012[-
1839.71
   ;
```

Брутто-формула раб.тела: N 5.76719 H 38.7259 CL 5.60244 O 22.8701 C 9.96378 AL 6.64385 FE .141783 SI .285564 ZN .011982

```
Характеристики равновесия - СИ
P = 10
               T=3327.16
                             V=0.0998049
                                             S=9.353
                                                            I = -1839.7
                                                         Cp"=3.18393
U = -2837.76
               M=39.1295
                             Cp=1.91755
                                             k=1.18545
k"=1.15359
               A=1067.15
                            Mu=0.0000922
                                            Lt=0.425173
                                                          Lt"=0.852171
MM=25.5562
            Cp.r=2.06207
                            k.r=1.26774 MM.r=19.0926
                                                          R.r=435.49
 Z=0.311184
              Пл=0
                             Bm=0.0397713
            Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
```

```
02 0.0000689
        0
           0.0008177
                                                 н 0.240133
       Н2
           3.75763
                            OH 0.0216754
                                               HO2 0.9893e-6
       H20
                         H2O2 0.5939e-6
                                                Cl 0.053952
           0.822158
                                                     1.27111
       C12
           0.0001159
                          Clo 0.0000115
                                               HCl
      HOCl
           0.0000221
                            N 0.0000264
                                                N2 0.798137
                            NH 0.0000929
                                               NH2 0.0001043
           0.0012456
       NO
                                                CO 2.68778
       NH3
           0.0003652
                           HNO 0.3767e-5
       CO2
           0.0730914
                           CH2 0.5888e-6
                                                CH3 0.5128e-5
       CH4
          0.5778e-5
                           CHO 0.0003637
                                               CHO2
                                                    0.0000142
      CH2O 0.0000424
                         CH2O2 0.7558e-5
                                              ClCO 0.0000188
                                               NCO 0.2855e-6
     HC1CO 0.2223e-5
                           CN 0.3361e-5
       HCN 0.0004306
                           HNC 0.1886e-5
                                                N2C 0.9288e-6
      ClCN 0.1090e-5
                           Si 0.0000179
                                               SiO2 0.0004603
       SiH 0.0000156
                          SiH2 0.000013
                                               SiCl 0.0001726
     SiCl2
                          SiCl3 0.4258e-5
                                              SiHCl 0.00005
           0.0001144
                            Al 0.0010551
                                              AlO2 0.2443e-5
       SiN
           0.5900e-6
      A120
           0.0008534
                         Al202 0.0000227
                                             k*A12O3
                                                     0.311184
          0.0004686
                          AlH2 0.0000146
                                               AlOH 0.0123873
       AlH
      HAlO
          0.2688e-5
                         HA102 0.0000599
                                              AlO2H2 0.001519
    Alo3H3 0.0000163
                          AlCl 0.0684609
                                             AlC12 0.0353009
     AlC13 0.0037278
                         Aloc1 0.0027049
                                             Aloc12 0.00011
     AlHCl 0.0014083
                        AlH2Cl 0.5552e-5
                                             AlHC12 0.0003266
                      Alo2H2Cl 0.0004707
                                            AlOHC12 0.0040503
    AlOHCl 0.0149167
       AlN 0.1393e-5
                           Zn 0.0031786
                                               ZnO 0.1059e-5
       ZnH
          0.7119e-5
                           ZnCl 0.0001059
                                              ZnCl2
                                                     0.0000284
       Fe
          0.0060424
                           FeO 0.0000716
                                              FeOH 0.0010866
          0.0001564
                          FeCl 0.0157281
                                              FeCl2 0.0162011
    FeO2H2
                         -1*Cl 0.000022
                                              +1*Al 0.0000212
     FeCl3 0.0000116
    -1*AlO 0.3576e-6
                         +1*Fe 0.1575e-5
                                               AlO 0.0008601
       SiO 0.0783041 эл.газ 0.3120e-6
            Характеристики равновесия - СИ
                                              (кр.сечение)
 P=5.752
               T=3122.33 V=0.161904
                                          S=9.353
                                                       I = -2373.07
 U = -3304.35
               M=39.0278
                           Cp=1.91147
                                          k=1.18489
                                                      Cp"=2.92404
              A=1032.83
                          Mu=0.0000886
                                        Lt=0.40603
k"=1.15479
                                                     Lt"=0.773902
            Cp.r=2.06035
MM = 25.6228
                          k.r=1.27137 MM.r=18.9069
                                                      R.r=439.769
                          Bm=0.0369102 n=1.14315
 Z=0.321775
             Пл=0
                                                     W=1032.83
W/A=1
            F/F*=1
                          F"=0.0001568 Іудп=197.28
                                                      B=159.874
            Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
        0
           0.0002248 02 0.0000176
                                                  н 0.106667
                           ОН 0.0077268
       Н2
           2.21011
                                                HO2 0.1909e-6
                           Cl 0.0251053
       H20
           0.444038
                                                C12
                                                     0.0000462
                          HCl 0.774228
       ClO
           0.2876e-5
                                              HOCl
                                                     0.6583e-5
        Ν
          0.6382e-5
                           N2 0.462005
                                                NO
                                                    0.0003864
       NH 0.0000242
                          NH2 0.0000298
                                                NH3 0.0001412
       HNO 0.8527e-6
                           CO 1.55662
                                               CO2 0.0407485
       CH3
          0.1434e-5
                           CH4 0.2007e-5
                                               CHO 0.0001125
      CHO2
           0.3979e-5
                          CH2O 0.0000143
                                              CH2O2 0.2348e-5
                         HC1CO 0.6945e-6
      ClCO
           0.5448e-5
                                                CN 0.7786e-6
                           HNC 0.4630e-6
                                                N2C
                                                     0.2172e-6
       HCN
           0.0001573
                            Si 0.5429e-5
      ClCN
           0.3218e-6
                                               SiO2
                                                     0.0002218
                                               SiCl
       SiH
           0.4441e-5
                          SiH2 0.3753e-5
                                                     0.0000702
     SiCl2
                          SiCl3 0.2384e-5
          0.0000605
                                              SiHCl 0.0000198
       Al
          0.0002426
                          AlO2 0.3804e-6
                                              Al20 0.0001526
     A1202
          0.3779e-5
                        k*Al2O3 0.321775
                                               AlH 0.0001003
      AlH2
          0.2417e-5
                          AlOH 0.0033593
                                              HA10 0.4398e-6
     HAlO2
          0.0000137
                        Alo2H2 0.0003709
                                             AlO3H3 0.3817e-5
                         AlCl2 0.0142641
      AlC1 0.0248362
                                              AlC13 0.0018378
                        Aloc12 0.0000317
     Aloc1 0.0008732
                                              AlHCl 0.0003652
                        AlHCl2 0.0001046
                                             Alohcl
    AlH2Cl 0.1166e-5
                                                     0.0046403
  Alo2H2Cl 0.0001432
                        AlOHC12 0.001567
                                                AlN 0.1844e-6
```

```
Zn 0.0018514
                               ZnO 0.3281e-6
                                                      ZnH 0.2384e-5
       ZnCl
            0.0000505
                             ZnCl2 0.0000167
                                                       Fe 0.00279
        FeO
            0.0000236
                             FeOH 0.0005177
                                                   FeO2H2
                                                           0.0000557
       FeCl
            0.0084157
                             FeCl2 0.0109249
                                                    FeCl3
                                                           0.6491e-5
      -1*Cl
             0.5611e-5
                             +1*Al 0.5213e-5
                                                    +1*Fe 0.5027e-6
            0.0001827
                               Sio 0.0454011
        A10
              Характеристики равновесия - СИ
                                                    (вых.сечение)
  P=0.17
                 T=2128.53
                               V=3.65789
                                               S=9.353
                                                              I = -5029.66
 U = -5651.51
                 M=38.6797
                               Cp=1.78967
                                               k=1.19509
                                                            Cp"=2.36126
 k"=1.16404
                 A=849.729
                               Mu = 0.000068
                                              Lt=0.301286
                                                            Lt"=0.362385
MM=25.8534
              Ср.г=2.00103
                              k.r=1.29081
                                            MM.r=18.4438
                                                            R.r=450.811
  Z=0.351956
               \Pi \pi = 0
                               Bm=0.0292515
                                               n=1.13137
                                                              W = 2525.85
W/A=2.97253
              F/F*=9.2384
                               F"=0.0014482 IVIII=282.674
              Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
                                 H 0.0003114
            0.1786e-7
                                                       Н2
                                                           0.0702579
          \cap
         OH
            0.5708e-5
                               H2O 0.0104079
                                                       Cl
                                                           0.0000832
                               HCl 0.025713
        C12
            0.5071e-7
                                                       Ν2
                                                           0.0139514
                                                      NH3 0.3644e-6
         NO
            0.1036e-6
                              NH2 0.5757e-8
```

### Приложение 2

### Топливо ВПД-30-40-БГК-М

```
P=5.98
               T=2008.6
                              V=0.0815322
                                                            I = -1208.1
                                             S=8.0391
               M=58.6096
U = -1695.67
                             Cp=2.71409
                                             k=1.09822
                                                          Cp"=9.76136
k''=1.19994
               A=724.606
                             Mu=0.0000469
                                            Lt=0.532718
                                                          Lt"=0.646287
             Cp.r=4.18598
                             k.r=1.28473
                                          MM.r=8.96236
                                                          R.r=927.73
MM=17.062
 Z=0.738352
              Пл=0
                             Bm=0.0001559
             Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
           0.001218
                              H2 4.97624
                                                    H2O 0.0026069
        Н
       Cl
           0.0000164
                             HCl
                                  0.0902216
                                                     N2
                                                         0.0000626
       NH3
           0.0000175
                             k*C
                                 0.228275
                                                     CO
                                                         0.458058
       CO2
           0.0000517
                             CH3 0.0005157
                                                    CH4
                                                         0.105496
      C2H2
           0.0042865
                            C2H3 0.0000166
                                                   C2H4
                                                         0.0013237
      C2H5
           0.2297e-5
                            C2H6 0.0000323
                                                    C3H 0.5917e-6
      C4H2
           0.0000233
                             CHO 0.1953e-5
                                                   CH2O
                                                         0.9484e-5
     CH3Cl
           0.9234e-5
                           C2HCl 0.3106e-6
                                                 C2H3Cl
                                                         0.4670e-6
                            C3HN 0.2401e-5
           0.0003236
                                                   C5HN 0.1846e-5
       HCN
      C7HN
           0.4273e-6
                              BO 0.0002048
                                                    B02
                                                         0.4693e-6
                                                   B203
      B202
           0.0229029
                          k*B203
                                  0.148594
                                                         0.0040398
                             внз
                                  0.0012896
       BH2
           0.0000143
                                                    HBO
                                                         0.0597077
                                                   BH20 0.3657e-5
       BOH 0.0000116
                            HBO2 0.0160836
      BH30 0.0015254
                           BH302 0.0000463
                                                  H3B03
                                                         0.3126e-6
    H3B3O3
           0.0058553
                             BC1 0.000759
                                                   BC12
                                                         0.8156e-5
     BC13
           0.0000303
                            ClBO 0.0019536
                                                Cl3B3O3 0.3228e-5
                           BH2Cl 0.0022903
                                                  BHC12
     BHCl
           0.000029
                                                         0.0009011
                         ClBO2H2 0.5771e-5
     ClBOH
           0.3035e-5
                                                 C12BOH
                                                         0.0000511
      k*BN
           0.0648966
                           k*B4C 0.252991
                                                     Mq
                                                         0.0032762
```

```
k*MgO 0.0435959
                             MgH 0.9648e-5
                                                 MgOH 0.6825e-5
      MgCl 0.0037707
                          MqCl2 0.21348
                                               MgOHCl 0.000284
     MgB02
           0.0003067
                          MgB204 0.0006071
                                                (кр.сечение)
             Характеристики равновесия - СИ
 P=3.52244
               T=1938.33
                             V=0.133206
                                            S=8.0391
                                                          T=-1461.29
 U = -1930.5
                                                        Cp''=9.47382
               M=58.9615
                             Cp=2.69142
                                            k=1.09883
 k''=1.18761
               A=711.598
                            Mu=0.0000452
                                           Lt=0.526165
                                                        Lt"=0.620359
MM=16.9602
            Ср.г=4.26705
                          k.r=1.29254 MM.r=8.60955
                                                        R.r=965.748
  Z=0.749345
              Пл=0
                            Bm=0.0001157
                                           n=1.07816
                                                          W = 711.598
             F/F*=1
W/A=1
                             F"=0.0001872 Iудп=139.812
                                                          B=114.167
             Содержание компонентов - МПа (масс.доли)
         н 0.0005762
                             н2 2.98152
                                                   H2O 0.0011437
        Cl
           0.7647e-5
                             HCl 0.0529307
                                                   N2 0.000023
       NH3
           0.5564e-5
                            k*C 0.232286
                                                   CO 0.251503
                            CH3 0.0001792
                                                  CH4 0.0458107
       CO2
           0.000022
      C2H2
           0.0015929
                            C2H3 0.4562e-5
                                                 C2H4 0.0004404
      C2H5
           0.5323e-6
                            C2H6 0.8745e-5
                                                  C3H 0.1401e-6
      C4H2 0.5919e-5
                            CHO 0.5988e-6
                                                 CH2O 0.3138e-5
     CH3Cl 0.3239e-5
                         C2H3Cl 0.1297e-6
                                                  HCN 0.000115
```

## Приложение 3

```
Исходные данные

<insi<pre>prsii=0,
p=10,
pa=kp,0.17,0.1,
(100%c6.148h36.049o26.532n6.284c16.133a15.94[-2229]);
```

Брутто-формула раб.<br/>тела: С 6.14557 H 36.0348 O 26.5215 N 6.28152 CL 6.13058 AL 5.93765

```
Характеристики равновесия - СИ
 P = 10
              T=3663.78
                          V=0.0976804
                                          S=9.13251
                                                         I = -2229
                                                       Cp"=4.18482
U = -3205.8
              M=34.8939
                            Cp=1.88245
                                          k=1.165
k"=1.15588
              A=1047.81
                           Mu=0.0001024
                                        Lt=0.368659
                                                       Lt"=1.30684
MM = 28.6583
            Cp.r=1.9979
                           k.г=1.23083 MM.г=22.1909
                                                       R.r=374.687
 Z=0.288453
             \Pi \pi = 0
                           Bm=0.137989
            Содержание компонентов - моль/кг
                                                   H 1.0774
        0
          0.117832 02 0.0808951
       Н2
          5.09321
                            OH 0.970873
                                                 HO2 0.0007712
      H2O 9.24444
                          H2O2 0.0001862
                                                  Cl
                                                      0.710472
      C12 0.0026699
                           Clo 0.0026702
                                                 HCl
                                                      5.13867
                            N 0.0004629
     HOCl
          0.0017834
                                                  N2
                                                      3.08306
       NO 0.113208
                           NO2 0.0000501
                                                 N20
                                                     0.0000236
                           NH2 0.000292
       NH
          0.0006589
                                                 NH3
                                                      0.0003001
      HNO
          0.0002408
                          HNO2 0.0000156
                                                ClNO
                                                     0.0000338
       CO 5.06974
                           CO2 1.07454
                                                 CHO 0.0007409
     CHO2 0.0002449
                          CH2O 0.0000344
                                               CH2O2 0.0000509
     ClCO 0.0001317
                          HC1CO 0.6306e-5
                                                  CN 0.2342e-5
      NCO 0.1632e-5
                           HCN 0.0000711
                                                  Al 0.0012927
                          Al20 0.0005341
                                               Al202 0.0001154
     AlO2 0.0002798
  k*Al2O3
          2.82904
                          Al203 0.4851e-5
                                                AlH 0.0002857
                          AlOH 0.0397765
     AlH2
          0.5669e-5
                                                HA10 0.0000175
    HAlO2
          0.0018054
                         AlO2H2 0.0187234
                                              AlO3H3 0.00071
     AlCl 0.0622083
                         AlC12 0.0387355
                                              AlC13 0.0043668
                         AloCl2 0.0014312
    Aloc1 0.0213318
                                               AlHCl 0.0009193
   AlH2Cl 0.2187e-5
                        AlHC12 0.0002233
                                              AlOHCl
                                                      0.0555884
 Alo2H2Cl 0.0060193
                        AlOHC12 0.0156976
                                                 AlN 0.2782e-5
```

```
+1*H30 0.1320e-5 -1*Cl 0.0001248
-1*Al0 0.1551e-5 Al0 0.0087136
                                                                    +1*Al 0.0001274
                                                                    эл.газ 0.1759е-5
                                                                (кр.сечение)
                  Характеристики равновесия - СИ
                      T=3479.75 V=0.158681 S=9.13251
  P=5.79539
                                                                                 I = -2746.11
  U = -3665.73
                      M=34.6644
                                        Cp=1.87609
                                                              k=1.16396
                                                                                Cp"=3.93549
                  M=34.6644 Cp=1.87609 R=1.16396
A=1016.97 Mu=0.0000991 Lt=0.35323
Cp.r=1.99183 k.r=1.23128 MM.r=22.2236
Пл=0 Bm=0.137732 n=1.12434
F/F*=1 F"=0.000156 Іудп=195.928
                                                                                Lt"=1.22132
 k"=1.15129
                                                                                R.r=374.136
 MM = 28.8481
                                                                                W=1016.97
  Z=0.293634
W/A=1
                  F/F*=1
                                        F"=0.000156 Іудп=195.928
                                                                                  B=159.136
                  Содержание компонентов - моль/кг
             Содержание компонентов - моль/кг

0 0.0854999 02 0.0608121

H2 5.04998 0H 0.789092

20 9.40492 H202 0.0001031

12 0.0020355 Clo 0.0016906

Cl 0.0011909 N 0.0002619

NO 0.084134 NO2 0.0000269

NH 0.000364 NH2 0.0001594

NO 0.0001306 HN02 0.7713e-5
                                                                          н 0.939655
            H2 5.04998
                                                                       HO2 0.0004366
          H2 5.04998
H2O 9.40492
C12 0.0020355
                                                                        Cl 0.649157
                                                                       HCl 5.29324
         HOCl 0.0011909
                                                                         N2 3.09808
                                                                       N2O 0.0000132
            NO 0.084134
                                                                     NZO U.UUU0132
NH3 0.000189
ClNO 0.0000175
            NH
           HNO 0.0001306
            CO 5.01801
                                       CO2 1.12682
                                                                       CHO 0.0004281
                                    CH2O 0.0000195
HC1CO 0.3425e-5
         CHO2 0.0001436
                                                                     CH2O2 0.0000296
         C1CO 0.0000734
                                                                        CN 0.1011e-5
                                     A1 0.0006722 Al02 0.000130
Al202 0.0000504 k*Al203 2.87986
AlH 0.00013 AlH2 0.1984e-
           HCN 0.0000396
                                                                      Alo2 0.0001305
         Al20 0.000225
                                       AlH 0.00015
HAlO 0.7170e-5
        Al203 0.1754e-5
                                                                    AlH2 0.1984e-5
         AlOH 0.0235649
                                                                     HA102 0.001029
                                   Alo3H3 0.000382
       AlO2H2 0.010345
                                                                      AlCl 0.0422906
                                 AlCl3 0.0032482 AlOCl 0.0145306
AlHCl 0.0004516 AlHCl2 0.0001197
AlO2H2Cl 0.0036451 AlOHCl2 0.010528
        AlCl2 0.0266814
       Aloc12 0.0008389
       AlOHCl 0.0340591
        -1*Cl 0.0000711 +1*Al 0.0000719
                                                                       Alo 0.0046537
                  Характеристики равновесия - СИ (вых.сечение)
P=0.17 T=2399.89 V=3.58458 S=9.13251 I=-5418.94
U=-6028.33 M=33.5067 Cp=1.80453 k=1.16376 Cp"=2.22917
k"=1.14853 A=835.409 Mu=0.0000765 Lt=0.253865 Lt"=0.44538
MM=29.8448 Cp.r=1.89428 k.r=1.23794 MM.r=22.837 R.r=364.088
                                                               Z=0.302581 \Pi \pi=0 Bm=0.13775 n=1.13097 W/A=3.02347 F/F^*=9.09525 F"=0.0014192 Iy\pi\pi=282.17
                                                                                 W = 2525.84
                  Содержание компонентов - моль/кг
             0 0.0010887 02 0.000879
                                                                           н 0.151377
                                       OH 0.0541962
Cl 0.128072
            H2 5.0305
                                                                       HO2 0.1001e-5
          H2O 9.88439
                                                                     Cl2 0.0001309
HOCl 0.0000229
          H2O 9.88459
ClO 0.0000102
                                       HCl 5.99839
                                          NO 0.0024737
                                                                        NH 0.1856e-5
          NH2 0.1509e-5
                                    NH3 0.000013
CHO 0.6445e-5
                                                                         CO 4.61747
                                                                     CHO2 0.2118e-5
AlOH 0.0000923
           CO2 1.52809
           HCN 0.1050e-5
                                   k*Al2O3 2.9676
   HCN 0.1050e-5 RAIZOS 2.5070 ALON 0.00525

HA102 0.2392e-5 AlO2H2 0.0000386 AlO3H3 0.2080e-5

AlCl 0.0005436 AlCl2 0.0006268 AlCl3 0.0002603

AlOCl 0.0001625 AlOCl2 0.4040e-5 AlOHCl 0.0002979

AlO2H2Cl 0.0000533 AlOHCl2 0.0003572 AlO 0.3815e-5
```