Министерство науки и высшего образования Российской Федерации

федеральное государственное бюджетное образовательное учреждение высшего образования «Санкт-Петербургский государственный технологический институт (технический университет)» Кафедра физической химии Факультет __1____ Курс 1110 Группа

Учебная дисциплина: Физическая химия

КУРСОВАЯ РАБОТА

На тему: «Практическое использование результатов термодинамических расчетов»

Студент:

Берендей А. А.

Руководитель: доцент, к.х.н. Изотова С. Г.

Оценка: ___ Втиляно

(оценка, дата, подпись руководителя)

13.06.2024

Санкт-Петербург

2023

Содержание

Введение	3
Аналитическая часть	4
Глава 1. Вычисление статистических сумм для различных видов атомно- молекулярного движения и расчёт составляющих термодинамических функций идеальных газов	4
1.1. Определение поступательной статистической суммы и расчёт поступатель составляющих термодинамических функций	
1.2. Расчёт вращательной статистической суммы и вращательных составляющ термодинамических функций	
1.3. Вычисление колебательной статистической суммы и расчёт колебательны составляющих термодинамических функций	
1.4. Расчёт электронной статистической суммы и электронных составляющих термодинамических функций	9
1.5. Расчёт полных значений статистических сумм и термодинамических функтодно- и многоатомных газов	
Глава 2. Расчёт константы химического равновесия	12
2.1. Использование статистических сумм для расчёта константы равновесия химической реакции	12
2.2. Вычисление констант равновесия химических реакций с использованием таблиц стандартных термодинамических функций.	
Глава 3. Определение размера кристаллического зародыша	13
Практическая часть	15
Глава 1. Вычисление статистических сумм для различных видов атомно- молекулярного движения и расчёт составляющих термодинамических функций	й
идеальных газов, расчет константы равновесия. Выводы первой главы:	
Глава 2. Определение размера кристаллического зародыша	
Ппиломериия	28

Введение

Статистическая раздел статистической физики. термодинамика _ посвященный теоретическому расчету термодинамических свойств веществ и систем. В этом разделе ставится задача определения свойств макроскопических систем, состоящих из очень большого числа частиц (молекул, атомов, электронов) на основе данных о свойствах отдельных частиц, образующих эти системы, статистическими методами. Статистическая термодинамика исследует системы в термодинамического равновесия. В основу состояниях классических положено использование таблиц термодинамических расчетов стандартных термодинамических величин (тепловых эффектов, теплоёмкостей определяемых с помощью калориметрических измерений и изучения равновесий. Статистическая термодинамика позволяет рассчитать эти величины независимым методом на основе данных о свойствах отдельных частиц, законов их движения и взаимодействия.

Данная курсовая работа включает в себя две части:

- 1. Расчёт константы равновесия и состава химической реакции $CO + H_2O = CO_2 + H_2$ в зависимости от температуры методом статистической термодинамики с использованием статистических сумм (первый метод) и методом общей термодинамики с использованием таблиц стандартных термодинамических функций (второй метод)
- 2.Определение размера кристаллического зародыша, образующегося в результате реакции: $2Cr(OH)_3(g.) = Cr_2O_3(c) + 3H_2O(g)$, используя расчетные методы химической термодинамики.

Аналитическая часть

Глава 1. Вычисление статистических сумм для различных видов атомномолекулярного движения и расчёт составляющих термодинамических функций идеальных газов

1.1. Определение поступательной статистической суммы и расчёт поступательных составляющих термодинамических функций

Поскольку энергия поступательного движения не квантуется и, следовательно, ее изменение не отражается в спектрах, то $E_{\text{пост}}$ и $Q_{\text{пост}}$ рассчитываются теоретически. Расчет показывает, что выражения для поступательной энергии и суммы по состояниям зависят от характера движения (числа степеней свободы).

Статистическая сумма для поступательного движения с одной степенью свободы:

$$Q_{(1)} = \frac{\left(2\pi mkT\right)^{0.5} \cdot a}{h},$$

где m- масса частицы, a- длина прямолинейного отрезка, по которому перемещается частица, h- постоянная Планка.

Используя свойство мультипликативности, для поступательного движения с двумя степенями свободы получим:

$$Q_{(2)} = \frac{2\pi mkTs}{h^2},$$

где s – площадь участка плоскости, по которому движется частица.

Для свободного движения в замкнутом объеме, равном v (с тремя степенями свободы), выражение для статистической суммы имеет вид:

$$Q_{(3)} = \left\lceil \frac{\left(2\pi mkT\right)^{0.5}}{h} \right\rceil^3 \times v$$

Уравнение справедливо для точечной частицы, свободно перемещающейся в ячейке с объемом v. Так, например, в случае одного моля газа $v = V/N_A$, где V - мольный объем, $N_A -$ постоянная Авогадро. Однако в газе любой частице доступен весь объем V. Учет возможности переходов частиц из одной ячейки в другие приводит к появлению в уравнении множителя e. Используя подстановки $m = M/N_A$, $v = V/N_A$, $V = RT/p = (kTN_A)/p$, приведем уравнение к удобному для расчетов виду:

$$Q_{nocm} = \left[\frac{(2\pi)^{1.5} \cdot e}{h^3 \cdot N_A^{1.5}} \right] \times M^{1.5} \times T^{1.5} \times V$$

$$Q_{nocm} = \left[\frac{(2\pi)^{1.5} \cdot e}{h^3 \cdot N_A^{1.5}} \right] \times \frac{M^{1.5} \times T^{2.5}}{p}$$

Из уравнения видно, что поступательная сумма по состояниям является функцией объема (давления), температуры и молярной массы газа.

Заменив в выражении универсальные константы их численными значениями в системе единиц СИ, после логарифмирования получим:

$$\ln Q_{nocm} = 1.5 \times \ln M + 1.5 \times \ln T + \ln V + 6.7433$$

$$\ln Q_{nocm} = 1.5 \times \ln M + 2.5 \times \ln T - \ln p + 8.8612$$

Продифференцировав по температуре при постоянном объеме первое выражение, а при постоянном давлении, получим:

$$\left(\frac{\partial \ln Q_{nocm}}{\partial T}\right)_{V} = 1.5 \times \frac{1}{T}$$

$$\left(\frac{\partial \ln Q_{nocm}}{\partial T}\right)_{D} = 2.5 \times \frac{1}{T}$$

Тогда расчетные формулы для поступательных составляющих внутренней энергии, энтальпии и теплоемкостей при постоянном объеме и давлении примут следующий вид:

$$(U-U_0)_{norm}=U_{norm}=1.5RT$$

$$(H - H_0)_{nocm} = H_{nocm} = 2.5RT$$

$$C_{V,nocm} = 1.5R$$

$$C_{n,nocm} = 2.5R$$

Свободная энергия Гиббса может быть определена:

$$(G - H_0)_{nocm} = -RT \times (1.5 \times \ln M + 2.5 \times \ln T - \ln p + 8.8612) + RT$$

При расчетах констант равновесия обычно используют приведенное значение энергии Гиббса в стандартных условиях:

$$\left(\frac{G^o - H^o_0}{T}\right)_{nocm} = \left(\frac{G^o}{T}\right)_{nocm} = 20.7860 \times \ln T + 12.4716 \times \ln M - 30.4760$$

1.2. Расчёт вращательной статистической суммы и вращательных составляющих термодинамических функций

Простейшей моделью вращающейся молекулы является жёсткий ротатор. В этой модели полагается, что массы атомов сосредоточены в центрах ядер, расстояние между которыми является постоянным. Эта система эквивалентна массе µ, равной приведенной массе молекулы:

$$\mu = \frac{m1m2}{m1+m2}$$

Молекула совершает движение вокруг точки 0, описывая круг с радиусом $r=r_1+r_2$

Момент инерции жесткого ротатора равен:

$$I=\mu r^2\,$$

Логарифм вращательной составляющей статистической суммы для линейных молекул рассчитывается как:

$$lnQ_{\text{вращ.лин.}} = lnT + ln I - ln6+104,5258;$$

где 6 – коэффициент симметрии

Логарифм вращательной составляющей статистической суммы для нелинейных молекул рассчитывается как:

$$lnQ_{\text{вращ.лин.}} = 1,5*lnT + 0,5*ln (I_1*I_2*I_3) - ln6+157,3621.$$

Для вращательных составляющих термодинамических функций линейных молекул получим:

$$U_{\text{вр.лин}} = H_{\text{вр.лин}} = RT;$$

$$C_{p,Bp..лин} = R.$$

Для вращательных составляющих термодинамических функций нелинейных молекул:

$$U_{\text{вр.нелин}} = H_{\text{вр.нелин}} = 3RT/2.$$

$$C_{p,вр.нелин} = 3R/2.$$

Расчётные формулы для приведенной энергии Гиббса имеют следующий вид:

$$\left(\frac{G^{\circ}-H^{\circ}0}{T}\right)_{\text{Вр.ЛИН}} = R*(\ln T + \ln I - \ln 6 + 104,5258).$$

$$\left(\frac{G^{\circ}-H^{\circ}0}{T}\right)_{\text{вр.нелин}} = -12,4716*\ln T + 4,1572*\ln \left(I_1*I_{2*}I_3\right) + 8,3144*\ln 6 + 1308,3622.$$

1.3. Вычисление колебательной статистической суммы и расчёт колебательных составляющих термодинамических функций

Простейшая модель колеблющейся двухатомной молекулы — гармонический осциллятор. Ядра атомов с массами m_1 и m_2 колеблются относительно положения равновесия, смещаясь от него на равные расстояния r_1 и r_2 в обоих направлениях, что эквивалентно массе, равной приведенной массе молекулы μ , колеблющейся относительно неподвижной точки 0, смещайся на расстояние (r_1+r_2) от положения равновесия.

Логарифм колебательной составляющей статистической суммы равен:

$$lnQ_{\text{кол}} = -ln [1-exp(\Theta/T)],$$

где $\Theta = hcw_e/k$ — колебательная характеристическая температура, измеряемая в K.

Расчётная формула для колебательных составляющих внутренней энергии:

$$U_{\text{кол}} = H_{\text{кол}} = \frac{R*\Theta}{\exp\left(\frac{\Theta}{T}\right) - 1}$$
 - формула Эйнштейна

Для колебательной составляющей теплоёмкости получим:

$$C_{p,\text{KO}\pi} = \frac{R*\left(\frac{\Theta}{T}\right)^2 \exp\left(\frac{\Theta}{T}\right)}{\exp\left(\frac{\Theta}{T}\right) - 1} = C_E\left(\frac{\Theta}{T}\right),$$

где
$$C_E\left(\frac{\Theta}{T}\right)$$
 - функция Эйнштейна

Расчётная формула для приведенной энергии Гиббса:

$$\left(\frac{G^{\circ}-H^{\circ}0}{T}\right)_{\text{кол.}} = R*\ln\left(1-\exp\left(\frac{-\Theta}{T}\right)\right)$$

Для многоатомных молекул, состоящих из N атомов, число нормальных колебаний может быть рассчитано как:

И

Согласно правилу мультипликативности полная колебательная статистическая сумма молекулы равна произведению колебательных сумм по состояниям, в котором число сомножителей равно числу степеней свободы колебательного движения. Исходя из этого, для многоатомных молекул логарифм колебательной суммы по состояниям выражается как:

$$\ln Q_{\text{кол}} = \sum_{i=1}^{3N-5} gi * \ln Q$$
ікол

$$\ln Q_{\text{кол}} = \sum_{i=1}^{3N-6} gi * \ln Q$$
ікол,

где g_i – степень вырождения i-го колебания

С учётом аддитивности термодинамических функций для их колебательных составляющих имеем:

$$Y_{\text{кол}} = \sum_{i=1}^{3N-5} gi * Y$$
ікол

$$Y_{\text{кол}} = \sum_{i=1}^{3N-6} gi * Y$$
ікол, где

Y_{кол} – колебательная составляющая одной из термодинамических функций идеального газа

 Y_i – соответствующая составляющая і-го колебания

Значения термодинамических функций для многоатомных молекул получаются путём суммирования составляющих для отдельных колебаний с учетом степени вырождения каждого из них.

1.4. Расчёт электронной статистической суммы и электронных составляющих термодинамических функций

Статистическая сумма по электронным состояниям рассчитывается по уравнению:

$$Q'_{\mathfrak{I}} = \sum_{j=0}^{\infty} g_j \exp\left(-\frac{E_j - E_0}{kT}\right)$$

Здесь g_j и E_j — статистический вес и энергия j-го электронного квантового уровня, отсчитанная от энергии основного квантового уровня, отвечающего невозбужденному состоянию атома или молекулы.

Для большинства атомов и молекул энергия электронного возбуждения столь велика, что при обычных температурах второй и последующие члены уравнения можно не учитывать, т.е. $Q'_{_{\mathfrak{I}\mathfrak{I}}}=g_{_{0}}$

Подавляющее большинство молекул находится на основном электронном уровне при относительно невысоких температурах. Важным исключением из вышеуказанного правила расчета Q'эл является случай, когда первый возбужденный уровень близок к основному и данной условие не выполняется. Таким образом, некоторые атомы (O, Cl) и молекулы (NO, O2, NO2) имеют относительно низкие энергии возбуждения, что следует иметь в виду при вычислении электронных статистических сумм при невысоких температурах.

Энергия электронного возбуждения может быть рассчитана с помощью волнового числа спектральной линии (полосы) как:

$$E_i - E_0 = hc\omega_i$$

Тогда уравнение можно записать в следующем виде:

$$Q'_{3n} = g_0 + g_1 \cdot \exp\left(-\frac{hc\omega_j}{kT}\right) + \dots$$

Для расчета статистического веса электронных уровней используется информация об атомных и молекулярных термах.

Статистический вес электронного уровня атома определяется как $g_j = 2J + 1$, где J — квантовое число, характеризующее вектор полного момента количества движения электронов в атоме.

Статистический вес электронного терма молекулы равен $g_j = 2\Omega + 1$, где Ω – квантовое число, характеризующее вектор полного момента движения электронов в молекуле, возникающий в результате спин-орбитального взаимодействия.

И, следовательно, получим

$$(U-U_0)_{\scriptscriptstyle \mathfrak{I}, n} = (H-H_0)_{\scriptscriptstyle \mathfrak{I}, n} = 0$$

$$C_{V,3\pi} = C_{p,3\pi} = 0$$

$$(A - U_0)_{3\pi} = (G - H_0)_{3\pi} = -RT \ln(g_0)$$

Если же $Q'_{3n} = f(T)$, то

$$\ln Q'_{3\pi} = \left[g_0 + g_1 \cdot \exp\left(-\frac{E_1 - E_0}{kT}\right)\right],$$

Введем условные обозначения:

$$\Delta E = E_1 - E_0$$

$$\theta = \Delta E / k$$

$$\varphi(\theta / T) = \frac{\exp(-\theta / T)}{g_0 + g_1 \cdot (-\theta / T)}$$

Тогда получим соответствующие выражения для термодинамических функций:

$$(U - U_0)_{\mathfrak{I},n} = (H - H_0)_{\mathfrak{I},n} = R \times \theta \times \varphi(\theta/T)$$

$$(A - U_0)_{\mathfrak{I},n} = (G - H_0)_{\mathfrak{I},n} = -RT \times \ln \left[g_0 + g_1 \cdot \exp(-\theta/T) \right]$$

$$C_{V,\mathfrak{I},n} = C_{p,\mathfrak{I},n} = \frac{g_0 \cdot g_1 \cdot R \cdot (\theta/T)^2 \cdot \varphi(\theta/T)}{g_0 + g_1 \cdot \exp(-\theta/T)}$$

1.5. Расчёт полных значений статистических сумм и термодинамических функций одно- и многоатомных газов

Используя значения различных составляющих статистических сумм и термодинамических функций, необходимо получить значения полных значений статистических сумм и термодинамических функций.

Для этого следует помнить, что статистическая сумма обладает свойством мультипликативности, а термодинамические функции являются величинами аддитивными.

Глава 2. Расчёт константы химического равновесия

2.1. Использование статистических сумм для расчёта константы равновесия химической реакции

Константа скорости химической реакции может быть определена, если известны статистические суммы реагентов.

Логарифм термодинамической константы равновесия данной реакции может быть вычислен по формуле:

$$lnK_a = ln \left[\frac{Q^{\circ}c^{\nu c}}{Q^{\circ}a^{\nu a}*Q^{\circ}b^{\nu b}} \right] - \frac{\Delta H^{\circ}0}{RT}$$

Для расчёта $H^{\circ}0$ существует утверждение: если известен тепловой эффект реакции при температуре T, то:

$$\Delta H^{\circ}0 = \Delta H^{\circ}T - \Delta(H^{\circ}T - H^{\circ}0)$$

Изменение энтальпии $\Delta(H^{\circ}T - H^{\circ}0)$ рассчитывается по величинам, определенным статистическим методом:

$$\Delta({\rm H}^{\circ}{\rm T}-{\rm H}^{\circ}{\rm 0})=\sum_{i}[{\rm vi}*({\rm H}^{\circ}{\rm T}-{\rm H}^{\circ}{\rm 0}){\rm i}]$$
прод. $-\sum_{i}[{\rm vi}*({\rm H}^{\circ}{\rm T}-{\rm H}^{\circ}{\rm 0}){\rm i}]$ исх

2.2. Вычисление констант равновесия химических реакций с использованием таблиц стандартных термодинамических функций.

Способ статистического расчёта константы равновесия химической реакции основан на использовании таблиц стандартной приведенной энергии Гиббса.

Изменение приведенной энергии Гиббса в ходе реакции равно:

$$\Delta(-rac{G^\circ-H^\circ 0}{T})=\sum_i\left[\nu i*\left(-rac{G0-H0}{T}
ight)
ight]$$
іпрод. — $\sum_i\left[\nu i*\left(-rac{G0-H0}{T}
ight)
ight]$ інсх

Выражение выше можно представить в форме:

$$\Delta \left(\frac{G^{\circ} \text{-} H^{\circ} 0}{T} \right) = \ \frac{-\Delta G^{\circ}}{T} + \frac{\Delta H^{\circ} 0}{T}$$

Ho:

$$\frac{-\Delta G^{\circ}}{T} = R * lnKa,$$

Следовательно:

$$lnKa = \frac{1}{R} * \left[\Delta \left(\frac{G^{\circ} - H^{\circ} 0}{T} \right)_{i} - \frac{\Delta H^{\circ} 0}{T} \right]$$

Следует помнить, что при расчёте константы равновесия химической реакции с использованием таблиц стандартных термодинамических функций получается более точный к действительному результат.

Для расчёта изменения энтальпии реакции и константы равновесия реакции при температуре T:

$$\begin{split} \Delta H^{\circ}T &= \left(\Delta H^{\circ}298 - \Delta a * 298 - \frac{\Delta b}{2}298^{2} + \frac{\Delta c^{'}}{298}\right) + \ \Delta a * T + \frac{\Delta b}{2} * T^{2} - \frac{\Delta c^{'}}{298} \end{split}$$

$$lnKa &= \left(lnKa_{298} + \Delta H^{\circ}\frac{298}{R*298} - \frac{\Delta a}{R}(1 + ln298) - \Delta b * \frac{298}{R} + \frac{\Delta c^{'}}{2*R*298^{2}}\right) + \frac{\Delta a}{R} * lnT + \frac{\Delta b}{2R} * T + \frac{\Delta c^{'}}{2R*T^{2}} - -const/(RT) \end{split}$$

Коэффициенты a, b, c'- коэффициенты уравнения ${\rm C_p}^0={\rm f}$ (T) для индивидуальных веществ.

$$C_p^0 = a + bT + c'/T^2$$

Глава 3. Определение размера кристаллического зародыша

С помощью программы ИВТАНТЕРМО-ТЕRМО. EXE были получены результаты термодинамических параметров для конкретной реакции.

Так как поверхностное натяжение линейно зависит от температуры, то:

$$G(T + 100) = G(T) - 0.02*G(T)$$

Поверхностная составляющая изменения энергии Гиббса для зародыша:

$$\Delta G_s = 3\gamma r^2 G$$

Где:

γ = 4 – коэффициент формы сферы

r – размер кристаллического зародыша, м:

б – поверхностное натяжение кристаллизующейся фазы.

Изменение объемной составляющей энергии Гиббса:

$$\Delta G_{\rm v} = -V_{\rm KD 3ap} \rho \Delta \mu / M_{\odot}$$

Полное изменение энергии Гиббса процесса зародышеобразования:

$$\Delta G_{cymm} = \Delta G_s + \Delta G_v$$

Размер критического зародыша $r_{\kappa p}$ рассчитывается по формуле:

$$r_{\rm Kp} = \frac{26Vm}{\Delta G}$$

Практическая часть

Глава 1. Вычисление статистических сумм для различных видов атомномолекулярного движения и расчёт составляющих термодинамических функций идеальных газов, расчет константы равновесия.

```
Реакция: CO + H_2O = CO_2 + H_2
```

Таблица молекулярных постоянных:

```
Молекулярная масса М, г/моль:
CO = 28.0100;
H2O = 18.0153;
CO2 = 44.0100;
H2 = 2.0160;
Приведенная масса эквивалента m, кг:
CO = 4.651e-26;
H2O = 2.992e-26;
CO2 = 7.308e-26;
H2 = 1.674e-27;
Межатомные расстояния r, м:
CO = 1.128e-10;
H2O = 9.57e-11;
CO2 = 1.16e-10;
H2 = 7.4e-11;
Угол в молекуле ф, радиан:
H2O = 1.824;
Температура Т, К:
T1 = 298;
T2 = 500;
T3 = 1000;
Универсальная газовая постоянная, Дж/(моль*К): R = 8.314;
Константа Больцмана, Дж/К: k = 1.381e-23;
Давление, \Piа: P = 101325;
Постоянная Планка, Дж*с: h = 6.626e-34;
```

Дальнейшие расчеты представлены в виде файла-вывода командной строки расчетного пакета MatLab.

Составляющие статистической суммы:

lnQ(ΠΟCT.):		, ,
	298K	500K	1000K
CO	16.577	17.87	19.603
Н2О	15.915	17.208	18.941
CO2	17.254	18.548	20.281
Н2	12.63	13.923	15.656
lnQ(вращ.	лин.):		
	298K	500K	1000K
CO	4.6752	5.1928	5.8859
CO2	5.5779	6.0954	6.7886
Н2	0.52796	1.0455	1.7386
lnQ(вращ.	нелин.):		
	298K	500K	1000K

H2O 3.7616 4.5379 5.5776

lnQ(**колеб.**):

298K	500K	1000K
2.8314e-05	0.001949	0.045129
0.00045302	0.010261	0.11597
0.082602	0.33665	1.1456
6.0424e-10	3.2033e-06	0.0017914
	2.8314e-05 0.00045302 0.082602	2.8314e-05 0.001949 0.00045302 0.010261 0.082602 0.33665

$lnQ(3\pi.):$

	298K	500K	1000K
СО	0	0	0
H20	0	0	0
CO2	0	0	0
Н2	0	0	0

Полная статистическая сумма по состояниям:

	298K	500K	1000K
CO	21.252	23.065	25.534
H20	19.677	21.757	24.635
CO2	22.915	24.98	28.215
Н2	13.157	14.969	17.397

Составляющие энтропии, Дж/К:

\sim	/ -			-	\
ζ.	/ 1	٦٥	11		١ •

S(Π OCT.):	298K	500K	1000K
CO H2O CO2 H2	150.3 144.79 155.93 117.48	161.05 155.55 166.69 128.24	175.46 169.96 181.1 142.64
S(вращ. л і	ин.):		
. (- p	298K	500K	1000K
CO CO2 H2	47.187 54.692 12.704	51.489 58.995 17.007	57.253 64.758 22.77
S(вращ. н е	-пин) •		
о (вращ. по	298K	500K	1000K
H2O	36.996	43.45	52.095
S (колеб.)	: 298K		500K

	298K	500K	1000K
CO	0.0027008	0.11744	1.573
H2O 1	3.3463e-06	0.0025846	0.27167
H2O 2	2.1202e-06	0.0019877	0.24058
H2O 3	0.032773	0.47664	3.0222
CO2 1	0.078742	0.77766	3.82
CO2 2	0.0012175	0.074886	1.2787
CO2 3	1.4506	4.0591	8.964
н2	1.1167e-07	0.00036359	0.1092

S(**ЭЛ.**):

Абсолютная Энтропия, Дж/K

	298K	500K	1000K
CO	197.49	212.66	234.29
H20	181.82	199.48	225.59
CO2	213.61	234.65	268.88
Н2	130.18	145.24	165.52

Составляющие изобарной теплоемкости, Дж/(моль*K):

Ср(ПОСТ.):

20.786

Ср (вращ.):

Лин. 8.3145 **Нелинейн.** 12.472

Ср (колеб.):

298K	500K	1000K
0.025818	0.63311	3.9105
5.5901e-05	0.024831	1.2075
3.6438e-05	0.019663	1.1024
0.22345	1.8161	5.4577
0.45983	2.5358	6.0253
0.01269	0.44152	3.4662
3.7332	6.1692	7.704
2.2637e-06	0.0042629	0.59759
	0.025818 5.5901e-05 3.6438e-05 0.22345 0.45983 0.01269 3.7332	0.025818

Ср(ЭЛ.):

0

Изобарная теплоемкость веществ, участвующих в реакции, Дж/ (моль*K)

	298K	500K	1000K
СО	29.126	29.734	33.011
H20	33.481	35.118	41.025
CO2	37.039	44.416	54
Н2	29.101	29.105	29.698

Вычисление коэффициентов уравнения теплоемкости ${\tt Cp}={\tt f}({\tt T})$ и их изменения, Дж/ (моль ${\tt *K}$)

а

CO 25.627 H2O 28.344 CO2 38.889 H2 28.239

	b	
CO	0.0072658	
H2O	0.012557	
CO2 H2	0.015691 0.0014202	
112	0.0014202	
	C`	
СО	1.185e+05	
H20	1.2389e+05	
CO2	-5.7946e+05	
Н2	38924	
Δa	Δb	Δc`
13.157	-0.002712	-7.8293e+05

Значения приращений энтальпии (Ht-HO), Дж/моль:

	298K	500K	1000K
CO	8672.7	14601	30298
H20	9919.5	16827	35828
CO2	9355.7	17636	42602
Н2	8672	14550	29195

Теплоты образования веществ (табличные) △Hf(298), Дж/моль:

CO -1.1053e+05 H2O -2.4181e+05 CO2 -3.9351e+05 H2 0

Изменение теплот образования $\Delta \text{Hf}(298) = -41170.0000$ Дж/моль Изменение приращения энтальпии $\Delta (\text{Ht-H0})$, Дж/моль

298K	500K	1000K
-564.51	758.77	5670.6

 Δ HO = Δ Hf- Δ (H298-H0) = -40605.4860 Дж/моль

Вычисленные энтальпии реакций при выбранных температурах, Дж/моль:

 $\Delta H (500) = -39846.7136;$ $\Delta H (1000) = -34934.8414;$

Значения приращений энергии Гиббса (G0-H0)/Т, Дж/моль:

	298K	500K	1000K
CO	168.38	183.42	203.23
H20	155.29	172.58	196.51
CO2	180.83	193.78	207.22
Н2	101.08	116.14	136.29

Изменение приращений энергии Гиббса (298к), Дж/моль:

 $\Delta (G0-H0)/T = -41.7554$

Расчет термодинамических констант равновесия:

lnKa(298) = 11.3663;

A = -47597.5797;

B = -16.2803

Расчет термодинамических констант равновесия при других температурах:

- 1 По уравнению lnKa1 = $-1/R*(\Delta(G-H0)/T+\Delta H0/T)$
- 2 По уравнению lnKa2 = B-A/(RT) + Δ a*ln(T)/R+ Δ bT/(2R)+ Δ c/(2R*T^2)
- 3 По средним значениям теплоемкости $lnKa3 = -\Delta G/(RT)$

Cp(cpeдhss), Дж/(моль*К)

CO	30.92
H20	37.06
CO2	47.15
H2	29.57

Изменение средней теплоемкости $\triangle Cp$ (средн.) = 8.7400 Дж/ (моль*К);

T, K	lnKa1	lnKa2	lnKa3
300	11.366	11.366	12.344
400	7.2486	7.2141	8.2093
500	4.7846	4.7716	5.7886
600	3.1447	3.1807	4.213
700	1.9747	2.0726	3.1143
800	1.0979	1.2631	2.3098
900	0.41642	0.65035	1.6992
1000	-0.12851	0.17346	1.2227

Расчет химических равновесий

Исходный состав n0i, моль:

```
CO = 1;

H2O = 1;

CO2 = 0;
```

H2 = 0;

Равновесный состав ni, моль:

```
CO = n0 (CO) - v (CO) * \xi;

H2O = n0 (H2O) - v (H2O) * \xi;

CO2 = n0 (CO2) + v (CO2) * \xi;

H2 = n0 (H2) + v (H2) * \xi;

\Delta v, MOJb = 0.0000
```

Расчет исходя из уравнений:

```
Ka1 = \frac{\xi^2}{(\xi - 1)^2}
\frac{\xi}{\xi} \le 1
\frac{\xi}{\xi} = \frac{Ka1^2(1/2)}{(Ka1^2(1/2) - 1)}
Ka1^2(1/2)/(Ka1^2(1/2) + 1)
```

При 1 атм. и значениях Kal(T), ξ принимает значения:

Состав равновесной смеси в молях

```
T = 298K:

CO = 1-0.9966;

H2O = 1-0.9966;

CO2 = 0+0.9966;

H2 = 0+0.9966;

T = 500K:

CO = 1-0.9966;

H2O = 1-0.9162;

CO2 = 0+0.9162;

H2 = 0+0.9162;

T = 1000K:

CO = 1-0.4839;

H2O = 1-0.4839;

H2O = 0+0.4839;

H2 = 0+0.4839;
```

Состав равновесной смеси в мольных долях

T = 298K:

CO	0.0016956
H20	0.0016956
CO2	0.4983
U 2	0 4083

Xi298

T = 500K:

	Xi500	
CO	0.04188	
H20	0.04188	
CO2	0.45812	
Н2	0.45812	

T = 1000K:

CO	0.25803
H20	0.25803
CO2	0.24197
Н2	0.24197

Xi1000

Парциальное давление компонентов смеси при T = 298 K:

CO	0.0016956
H20	0.0016956
CO2	0.4983
Н2	0.4983

рi

Степень превращения исходного вещества при T = 298K: $\alpha = 0.9966$

Выход продукта реакции при T = 298K: $\beta = 0.4983$

Выводы первой главы:

Применяя методы статистической термодинамики и используя молекулярные постоянные, для веществ СО, H₂O, CO₂, H₂, были вычислены составляющие статистические суммы по состояниям веществ при заданных температурах и полная статистическая сумма; определенны составляющие изобарной теплоемкости, энтальпии, внутренней энергии и приведенной энергии Гиббса; в последствии были вычислены абсолютные величины.

Для реакции CO + H2O = CO2 +H2 была определена константа равновесия двумя способами: с использованием статистических сумм и с использованием таблиц стандартных термодинамических функций при T = 298K. Расчёты показали, что применение второго способа приводит к более точному результату по сравнению с первым.

Были составлены уравнения температурной зависимости теплового эффекта химической реакции $\Delta H^{\circ}T = f(T)$ и уравнение температурной зависимости константы скорости химической реакции в виде lnKa = f(T) и вычислены по ним $\Delta H^{\circ}T$ и lnKa при температурах T = 500K и T = 1000K. Графически показана зависимость данных величин от температур. А также рассчитан теоретический выход реакции при различных температурах

Глава 2. Определение размера кристаллического зародыша. Термодинамические данные, полученные при помощи программы ИвтанТермо:

	∆G(T) Дж/моль	Δ Ср(Т) кДж /(моль *К)	∆Н(Т) Дж∕моль	\triangle S(T) Дж/(моль*К)	log10(Kp)
300	-5.8024e+05	37.198	-5.8579e+05	-18476	101.03
400	-5.7869e+05	9.1418	-5.8425e+05	-13889	75.568
500	-5.7738e+05	3.5478	-5.8362e+05	-12468	60.318
600	-5.7616e+05	-1.0042	-5.835e+05	-12240	50.158
700	-5.7492e+05	-4.5396	-5.8379e+05	-12673	42.9
800	-5.7361e+0	-7.1596	-5.8438e+05	-13460	37.452
900	-5.7222e+05	-8.9939	-5.8519e+05	-14416	33.21
1000	-5.7073e+05	-10.184	-5.8616e+05	-15430	29.811

Табличное значение поверхностного натяжения = 10.07 Н/м

Значение показателя поверхностного натяжения при заданных температурах:

	sigmaT	
400	9.8686	
500	9.6712	
600	9.4778	
700	9.2882	
800	9.1025	
900	8.9204	
1000	8.742	

Влияние размера кристаллического зародыша на поверхностную, объемную и суммарную составляющие энергии Гиббса процесса зародышеобразования.

Определение критического размера зародыша $r(\kappa p)$ и максимальной энергии Гиббса $\Delta Gmax$

Примем, что зародыш имеет форму сферы.

Результаты расчета $\triangle Gs$, $\triangle Gv$, $\triangle Gsum$ в зависимости от размеров зародыша при заданной температуре представлены в таблицах:

[=	400K;			
	r, m	∆Gs, Дж/моль	∆Gv, Дж/моль	∆Gsum, Дж/моль
	1e-09	1.5502e-17	-5.9209e-17	-4.3707e-17
	2e-09	6.2006e-17	-4.7367e-16	-4.1166e-16
	3e-09	1.3951e-16	-1.5986e-15	-1.4591e-15
	4e-09	2.4802e-16	-3.7893e-15	-3.5413e-15
	5e-09	3.8754e-16	-7.4011e-15	-7.0135e-15
	6e-09	5.5806e-16	-1.2789e-14	-1.2231e-14
	7e-09	7.5958e-16	-2.0309e-14	-1.9549e-14
	8e-09	9.921e-16	-3.0315e-14	-2.9323e-14
	9e-09	1.2556e-15	-4.3163e-14	-4.1907e-14
	1e-08	1.5502e-15	-5.9209e-14	-5.7658e-14
	1.1e-08	1.8757e-15	-7.8807e-14	-7.6931e-14
	1.2e-08	2.2322e-15	-1.0231e-13	-1.0008e-13
	1.3e-08	2.6198e-15	-1.3008e-13	-1.2746e-13
	1.4e-08	3.0383e-15	-1.6247e-13	-1.5943e-13
	1.5e-08	3.4879e-15	-1.9983e-13	-1.9634e-13

Т =	500K; r, m	∆Gs, Дж/моль	∆Gv , Дж/моль	ΔGsum , Дж/моль
	1e-09	1.5192e-17	-5.9208e-17	-4.4016e-17
	2e-09	6.0766e-17	-4.7366e-16	-4.129e-16
	3e-09	1.3672e-16	-1.5986e-15	-1.4619e-15
	4e-09	2.4306e-16	-3.7893e-15	-3.5462e-15
	5e-09	3.7979e-16	-7.401e-15	-7.0212e-15
	6e-09	5.469e-16	-1.2789e-14	-1.2242e-14
	7e-09	7.4438e-16	-2.0308e-14	-1.9564e-14
	8e-09	9.7226e-16	-3.0314e-14	-2.9342e-14
	9e-09	1.2305e-15	-4.3162e-14	-4.1932e-14
	1e-08	1.5192e-15	-5.9208e-14	-5.7689e-14
	1.1e-08	1.8382e-15	-7.8805e-14	-7.6967e-14
	1.2e-08	2.1876e-15	-1.0231e-13	-1.0012e-13
	1.3e-08	2.5674e-15	-1.3008e-13	-1.2751e-13
	1.4e-08	2.9775e-15	-1.6247e-13	-1.5949e-13
	1.5e-08	3.4181e-15	-1.9983e-13	-1.9641e-13
T =	600K;			
	r, m	∆Gs, Дж/моль	∆G∨ , Дж/моль	∆Gsum, Дж/моль
	1e-09	1.4888e-17	-5.9207e-17	-4.4319e-17
	2e-09	5.9551e-17	-4.7366e-16	-4.141e-16
	2e-09 3e-09	5.9551e-17 1.3399e-16	-4.7366e-16 -1.5986e-15	-4.141e-16 -1.4646e-15
	2e-09 3e-09 4e-09	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16 7.295e-16	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14 -2.0308e-14	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14 -1.9578e-14
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16 7.295e-16 9.5281e-16	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14 -2.0308e-14 -3.0314e-14	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14 -1.9578e-14 -2.9361e-14
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16 7.295e-16 9.5281e-16 1.2059e-15	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14 -2.0308e-14 -3.0314e-14 -4.3162e-14	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14 -1.9578e-14 -2.9361e-14 -4.1956e-14
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16 7.295e-16 9.5281e-16 1.2059e-15 1.4888e-15	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14 -2.0308e-14 -3.0314e-14 -4.3162e-14 -5.9207e-14	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14 -1.9578e-14 -2.9361e-14 -4.1956e-14 -5.7718e-14
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16 7.295e-16 9.5281e-16 1.2059e-15 1.4888e-15 1.8014e-15	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14 -2.0308e-14 -3.0314e-14 -4.3162e-14 -5.9207e-14 -7.8804e-14	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14 -1.9578e-14 -2.9361e-14 -4.1956e-14 -5.7718e-14 -7.7003e-14
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08 1.1e-08 1.2e-08	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16 7.295e-16 9.5281e-16 1.2059e-15 1.4888e-15 1.8014e-15 2.1438e-15	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14 -2.0308e-14 -3.0314e-14 -4.3162e-14 -5.9207e-14 -7.8804e-14 -1.0231e-13	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14 -1.9578e-14 -2.9361e-14 -4.1956e-14 -5.7718e-14 -7.7003e-14 -1.0017e-13
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08 1.1e-08 1.2e-08 1.3e-08	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16 7.295e-16 9.5281e-16 1.2059e-15 1.4888e-15 1.8014e-15 2.1438e-15 2.516e-15	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14 -2.0308e-14 -3.0314e-14 -4.3162e-14 -5.9207e-14 -7.8804e-14 -1.0231e-13 -1.3008e-13	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14 -1.9578e-14 -2.9361e-14 -4.1956e-14 -5.7718e-14 -7.7003e-14 -1.0017e-13 -1.2756e-13
	2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08 1.1e-08 1.2e-08	5.9551e-17 1.3399e-16 2.382e-16 3.7219e-16 5.3596e-16 7.295e-16 9.5281e-16 1.2059e-15 1.4888e-15 1.8014e-15 2.1438e-15	-4.7366e-16 -1.5986e-15 -3.7892e-15 -7.4009e-15 -1.2789e-14 -2.0308e-14 -3.0314e-14 -4.3162e-14 -5.9207e-14 -7.8804e-14 -1.0231e-13	-4.141e-16 -1.4646e-15 -3.551e-15 -7.0287e-15 -1.2253e-14 -1.9578e-14 -2.9361e-14 -4.1956e-14 -5.7718e-14 -7.7003e-14 -1.0017e-13

T = 700K; r, m	∆Gs, Дж/моль	∆Gv, Дж/моль	∆Gsum , Дж/моль
1e-09	1.459e-17	-5.9206e-17	-4.4616e-17
2e-09	5.836e-17	-4.7365e-16	-4.1529e-16
3e-09	1.3131e-16	-1.5986e-15	-1.4673e-15
4e-09	2.3344e-16	-3.7892e-15	-3.5558e-15
5e-09	3.6475e-16	-7.4008e-15	-7.036e-15
6e-09	5.2524e-16	-1.2789e-14	-1.2263e-14
7e-09	7.1491e-16	-2.0308e-14	-1.9593e-14
8e-09	9.3376e-16	-3.0314e-14	-2.938e-14
9e-09	1.1818e-15	-4.3161e-14	-4.1979e-14
1e-08	1.459e-15	-5.9206e-14	-5.7747e-14
1.1e-08	1.7654e-15	-7.8803e-14	-7.7038e-14
1.2e-08	2.101e-15	-1.0231e-13	-1.0021e-13
1.3e-08	2.4657e-15	-1.3008e-13	-1.2761e-13
1.4e-08	2.8596e-15	-1.6246e-13	-1.596e-13
1.5e-08	3.2827e-15	-1.9982e-13	-1.9654e-13
T = 800K;			
r, m	∆Gs, Дж/моль	∆G⊽ , Дж/моль	∆Gsum, Дж/моль
1e-09			
	1.4298e-17	-5.9205e-17	-4.4907e-17
2e-09	5.7193e-17	-4.7364e-16	-4.1645e-16
2e-09 3e-09	5.7193e-17 1.2868e-16	-4.7364e-16 -1.5985e-15	-4.1645e-16 -1.4699e-15
2e-09 3e-09 4e-09	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16 7.0061e-16	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14 -2.0307e-14	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14 -1.9607e-14
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16 7.0061e-16 9.1508e-16	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14 -2.0307e-14 -3.0313e-14	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14 -1.9607e-14 -2.9398e-14
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16 7.0061e-16 9.1508e-16 1.1581e-15	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14 -2.0307e-14 -3.0313e-14 -4.3161e-14	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14 -1.9607e-14 -2.9398e-14 -4.2002e-14
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16 7.0061e-16 9.1508e-16 1.1581e-15 1.4298e-15	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14 -2.0307e-14 -3.0313e-14 -4.3161e-14 -5.9205e-14	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14 -1.9607e-14 -2.9398e-14 -4.2002e-14 -5.7775e-14
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16 7.0061e-16 9.1508e-16 1.1581e-15 1.4298e-15 1.7301e-15	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14 -2.0307e-14 -3.0313e-14 -4.3161e-14 -5.9205e-14 -7.8802e-14	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14 -1.9607e-14 -2.9398e-14 -4.2002e-14 -5.7775e-14 -7.7072e-14
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08 1.1e-08	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16 7.0061e-16 9.1508e-16 1.1581e-15 1.4298e-15 1.7301e-15 2.0589e-15	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14 -2.0307e-14 -3.0313e-14 -4.3161e-14 -5.9205e-14 -7.8802e-14 -1.0231e-13	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14 -1.9607e-14 -2.9398e-14 -4.2002e-14 -5.7775e-14 -7.7072e-14 -1.0025e-13
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08 1.1e-08 1.2e-08 1.3e-08	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16 7.0061e-16 9.1508e-16 1.1581e-15 1.4298e-15 1.7301e-15 2.0589e-15 2.4164e-15	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14 -2.0307e-14 -3.0313e-14 -4.3161e-14 -5.9205e-14 -7.8802e-14 -1.0231e-13 -1.3007e-13	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14 -1.9607e-14 -2.9398e-14 -4.2002e-14 -5.7775e-14 -7.7072e-14 -1.0025e-13 -1.2766e-13
2e-09 3e-09 4e-09 5e-09 6e-09 7e-09 8e-09 9e-09 1e-08 1.1e-08	5.7193e-17 1.2868e-16 2.2877e-16 3.5745e-16 5.1473e-16 7.0061e-16 9.1508e-16 1.1581e-15 1.4298e-15 1.7301e-15 2.0589e-15	-4.7364e-16 -1.5985e-15 -3.7891e-15 -7.4007e-15 -1.2788e-14 -2.0307e-14 -3.0313e-14 -4.3161e-14 -5.9205e-14 -7.8802e-14 -1.0231e-13	-4.1645e-16 -1.4699e-15 -3.5604e-15 -7.0432e-15 -1.2274e-14 -1.9607e-14 -2.9398e-14 -4.2002e-14 -5.7775e-14 -7.7072e-14 -1.0025e-13

T =	900K; r, m	∆Gs, Дж/моль	∆Gv , Дж/моль	ΔGsum , Дж/моль
	1e-09	1.4012e-17	-5.9204e-17	-4.5192e-17
	2e-09	5.6049e-17	-4.7364e-16	-4.1759e-16
	3e-09	1.2611e-16	-1.5985e-15	-1.4724e-15
	4e-09	2.2419e-16	-3.7891e-15	-3.5649e-15
	5e-09	3.503e-16	-7.4006e-15	-7.0503e-15
	6e-09	5.0444e-16	-1.2788e-14	-1.2284e-14
	7e-09	6.866e-16	-2.0307e-14	-1.9621e-14
	8e-09	8.9678e-16	-3.0313e-14	-2.9416e-14
	9e-09	1.135e-15	-4.316e-14	-4.2025e-14
	1e-08	1.4012e-15	-5.9204e-14	-5.7803e-14
	1.1e-08	1.6955e-15	-7.8801e-14	-7.7106e-14
	1.2e-08	2.0178e-15	-1.0231e-13	-1.0029e-13
	1.3e-08	2.3681e-15	-1.3007e-13	-1.277e-13
	1.4e-08	2.7464e-15	-1.6246e-13	-1.5971e-13
	1.5e-08	3.1527e-15	-1.9982e-13	-1.9666e-13
T =	1000K;			
	r, m	∆Gs, Дж/моль	∆G⊽ , Дж/моль	∆Gsum , Дж/моль
	1e-09	1.3732e-17	-5.9204e-17	-4.5472e-17
	2e-09	5.4928e-17	-4.7363e-16	-4.187e-16
	3e-09	1.2359e-16	-1.5985e-15	-1.4749e-15
	4e-09	2.1971e-16	-3.789e-15	-3.5693e-15
	5e-09	3.433e-16	-7.4005e-15	-7.0572e-15
	6e-09	4.9435e-16	-1.2788e-14	-1.2294e-14
	7e-09	6.7287e-16	-2.0307e-14	-1.9634e-14
	8e-09	8.7884e-16	-3.0312e-14	-2.9433e-14
	9e-09	1.1123e-15	-4.3159e-14	-4.2047e-14
	1e-08	1.3732e-15	-5.9204e-14	-5.783e-14
	1.1e-08	1.6616e-15	-7.88e-14	-7.7139e-14
	1.2e-08	1.9774e-15	-1.023e-13	-1.0033e-13
	1.3e-08	2.3207e-15	-1.3007e-13	-1.2775e-13
	1.4e-08	2.6915e-15	-1.6245e-13	-1.5976e-13
	1.5e-08	3.0897e-15	-1.9981e-13	-1.9672e-13

Влияние температуры на размер критического зародыша: r(кр.)

400	1.1714e-06
500	1.1505e-06
600	1.1299e-06
700	1.1097e-06
800	1.09e-06

900 1.0708e-06 1000 1.0521e-06

Выводы второй главы:

В работы был термодинамический ходе проведен расчёт зародышеобразования частиц оксида хрома по реакции $2Cr(OH)_{3(g,)} = Cr_2O_{3(c)} +$ $3H_2O_{(g)}$ на основе данных программы ИВТАНТЕРМО-ТЕРМО. ЕXE. Рассчитаны основные термодинамические параметры и их зависимость от температуры реакции и размера частиц. По полученным результатам можно сделать следующий вывод: критический зародышеобразования размер уменьшается c увеличением температуры.

Приложения

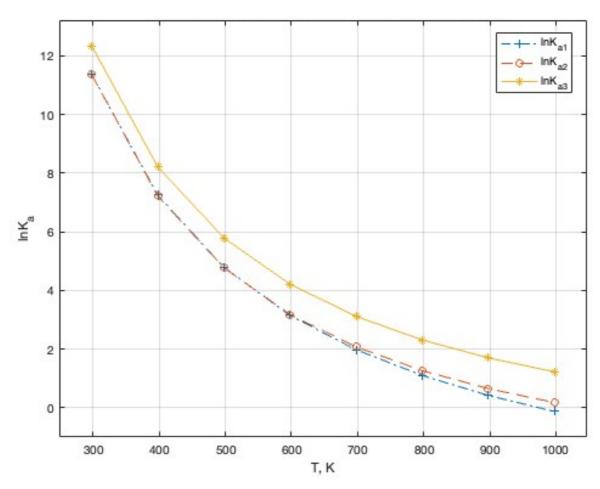


Рис. 1 – Зависимость константы равновесия от температуры

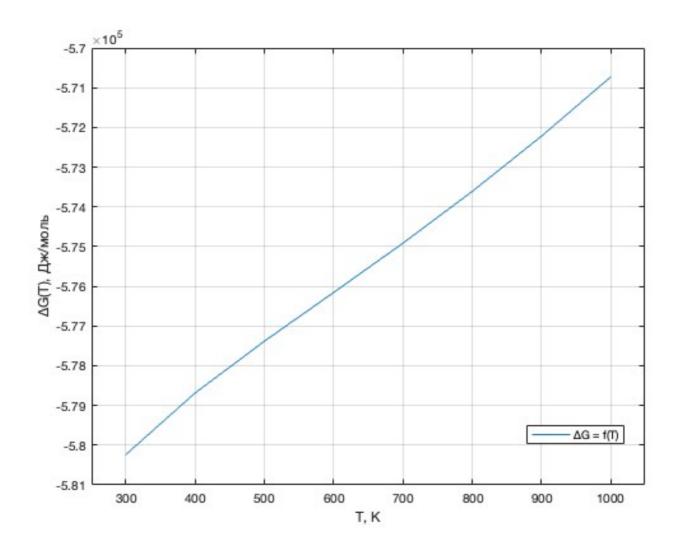


Рис. 2 – Зависимость изменения энергии Гиббса от температуры

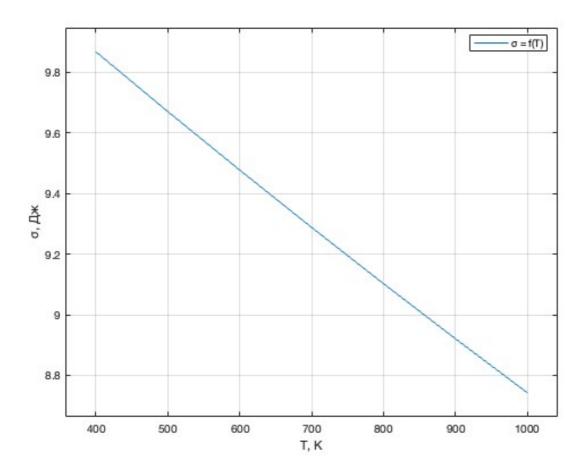


Рис. 3 - 3ависимость поверхностного натяжения от температуры

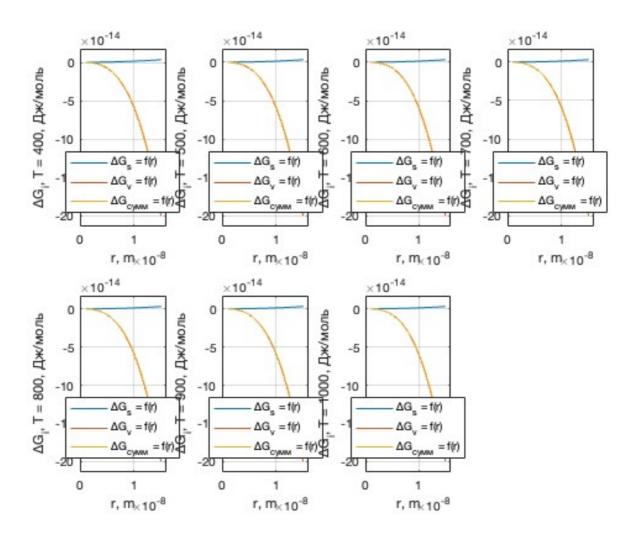


Рис. 4 — Зависимость объемного и поверхностного вкладов, а также суммарной энергии Гиббса кристаллообразования от размера зародыша