Билеты для экзамена по *Тепломассообмену*



Преподаватель:

Сапожников Сергей Захарович

Автор конспекта:

Дмитриев Артем Константинович artem020503@gmail.com

СОДЕРЖАНИЕ

1.	теплопередача, ее виды. природа теплопроводности газов, жидкостеи и
	твердых сред. Поле температуры. Изотермические поверхности и изотермы.
	Градиент температуры. Тепловой поток и его плотность
2.	Гипотеза Био. Интегральный закон Фурье. Теплопроводность сред и материалов. Дифференциальное уравнение теплопроводности (Фурье).
	Температуропроводность среды. Краевые условия. Граничные условия1-4 рода, их физический смысл и формулировка. Краевая задача
	теплопроводности. 5
3.	Канонические тела. Стационарная теплопроводность неограниченной пластины при граничных условиях 1 и 3 рода. Составная пластина.
	Коэффициент теплопередачи. Термические сопротивления
4.	Теплопроводность цилиндрической стенки при граничных условиях 1 и
	3 рода. Линейный коэффициент теплопередачи. Составная цилиндрическая
	стенка. Задача о критическом диаметре цилиндрической стенки
5.	Теплопроводность шаровой стенки при граничных условиях 1 и 3 рода.
	Составная шаровая стенка. Коэффициент теплопередачи для шаровой
	стенки. 11
6.	Оребрение, его эффективность. Коэффициент эффективности ребра. Расчёт
	ребра прямоугольного сечения. Возможный порядок расчёта оребрения 12
7.	Нестационарная теплопроводность. Неограниченная пластина при
	симметричных граничных условиях 3 рода. Форма решения,
	характеристические уравнения и их корни. Безразмерные соотношения,
	расчёт по таблицам и графикам
8.	Нагрев и охлаждение тел конечных размеров. Мультипликативные
	формулы

9.	неравномерности распределения температуры. Теоремы Кондратьева, их
	использование
10.	Методы конечных разностей. Метод Шмидта. Метод элементарных балансов
	(Ваничева). Устойчивость решения. Явные и неявные схемы
11.	Конвективный теплообмен. Основные понятия. Свободная и вынужденная конвекция. Закон конвективного теплообмена Ньютона, коэффициент
	теплоотдачи. Закон вязкого трения Ньютона, динамическая и
	кинематическая вязкость жидкости. Режимы движения жидкости.
	Динамический и тепловой пограничный слой
12.	Краевая задача конвективного теплообмена. Используемые
	фундаментальные и эмпирические законы. Уравнения теплообмена,
	энергии, движения и сплошности. Краевые условия
13.	Подобие физических явлений. Необходимые условия подобия. Теоремы
	подобия. Достаточные условия подобия. Метод размерностей. Основные
	критерии подобия, их физический смысл. Выбор характерных параметров:
	размера, температуры, скорости. Графическая обработка опытных данных 19
14.	Конвективный теплообмен в однофазной среде. Теплообмен при
	вынужденном движении жидкости вдоль неограниченной пластины.
	Ламинарный и турбулентный режимы. Связь коэффициентов теплоотдачи
	и трения. Аналогия Рейнольдса. Переходный режим движения. Поправка
	Михеева. Уравнения подобия для теплообмена на пластине для капельных жидкостей и для газов
15.	Теплообмен при вынужденной конвекции в трубах и каналах.
	Профили скорости. Автомодельность. Начальный участок и участок
	стабилизированного течения. Ламинарный и турбулентный режимы.
	Теплообмен в турбулентном пограничном слое. Турбулентная
	теплопроводность. Интеграл Лайона. Уравнения подобия
16.	Теплообмен при поперечном обтекании труб и трубных пучков. Дорожка
	фон Кармана. Изменение коэффициента теплоотдачи по окружности трубы.
	Обтекание под углом, отличным от прямого. Трубные пучки, их параметры.
	Уравнения подобия для теплообмена в пучках
17.	Теплообмен при свободной конвекции. Физическая природа. Теплообмен
	на вертикальных поверхностях. Тепловой пограничный слой. Уравнения
	подобия для теплообмена. Режимы течения, их изменения по координате 24

18.	Теплообмен при свободной конвекции на горизонтальных поверхностях	
	(пластин, труб, проволок). Уравнения подобия. Теплообмен в щелях и	
	зазорах.	25
19.	Теплообмен при кипении. Физическая природа. Режимы и кризисы кипения.	
	Кривая Нукиямы. Параметры паровых пузырьков: отрывной диаметр,	
	частота отрыва, число центров парообразования.	26
20.	Теплоотдача при пузырьковом кипении. Числа подобия. Основные	
	уравнения подобия. Первая критическая плотность теплового потока:	
	физический смысл и расчёт.	27
21.	Теплообмен при конденсации. Физическая природа. Угол смачивания и	
	виды конденсации. Конденсация на вертикальной поверхности. Модель	
	Нуссельта. Поправочные коэффициенты.	28
22.	Конденсация на горизонтальных трубах. Конденсация на пучках труб.	
	Конденсация внутри труб. Режимы течения двухфазных потоков. Капельная	
	конденсация.	29
23.	Термосифоны и тепловые трубы.	
24.	Теплообменники. Классификация, виды расчёта. Уравнения теплового	
	баланса и теплопередачи. Водяные эквиваленты. Т – F – диаграммы. Средний	
	температурный напор. Поправка Нуссельта. Коэффициент теплопередачи	31
25.	Эффективность теплообменников. Идеальный теплообменник. ε – NTU –	
	диаграмма и NTU-метод расчёта.	32
26.	Гидравлический расчёт теплообменников. Потери давления. Мощность,	
	расходуемая на перемещение теплоносителей	33
27.	Теплообмен излучением. Физическая природа и особенности. Законы	
	Кирхгофа и Стефана – Больцмана. Поглощательная, отражательная и	
	пропускательная способность тел и сред. Абсолютно чёрное тело. Степень	
	черноты.	34
28.	Теплообмен излучением в прозрачной среде. Теплообмен между	
	параллельными серыми пластинами. Радиационные экраны. Инфракрасное	
	излучение газов.	35
29.	Система «тело в оболочке». Угловые коэффициенты. Способы определения.	
	Метод нитей.	36

Теплопередача, её виды. Природа теплопроводности газов, жидкостей и твердых сред. Поле температуры. Изотермические поверхности и изотермы. Градиент температуры. Тепловой поток и его плотность.

Теплопередача – процесс передачи тепловой энергии от более нагретого тела к менее нагретому.

- 1. Теплопроводность молекулярный перенос тепла в твёрдой среде на уровне микрочастиц.
- 2. Конвекция перенос тепла посредством движения микрочастиц объёа вещества.
- 3. Теплообмен излучением передача энергии в виде электромагнитных волн.

Природа теплопроводности в разных средах:

- В газах диффузия происходит путём переноса атомов и молекул;
- В жидкостях и неметаллических твёрдых веществах тепло передаётся упругими волнами;
- В металлах электронный газ.

Поле температуры – совокупность значений температуры в разных точках пространства.

Изотермическая поверхность – геометрическое место точек с одинаковой температурой.

Изотерма – линия (сечение), образованная пересечением секущей плоскости и изотермической поверхности.

Градиент температуры:

$$\nabla T = \overline{e}_x \frac{\partial T}{\partial x} + \overline{e}_y \frac{\partial T}{\partial y} + \overline{e}_z \frac{\partial T}{\partial y} \Rightarrow \overline{n} \frac{\partial T}{\partial n}$$
 (1)

Тепловой поток:

 ${\it Q}$ – количество теплоты прошедшее через поверхность за единицу времени:

$$Q = \frac{\mathrm{d}Q_r}{\mathrm{d}r}, \quad [Q] = \mathrm{Bt}; \tag{2}$$

q – плотность теплового потока. Тепловой поток через единичную поверхность:

$$q = \frac{\mathrm{d}Q}{\mathrm{d}F}, \quad [q] = \frac{\mathrm{Br}}{\mathrm{m}^2};$$
 (3)

Гипотеза Био. Интегральный закон Фурье. Теплопроводность сред и материалов. Дифференциальное уравнение теплопроводности (Фурье). Температуропроводность среды. Краевые условия. Граничные условия 1-4 рода, их физический смысл и формулировка. Краевая задача теплопроводности.

Гипотеза Био –

Количество теплоты, прошедшее через изотермическую поверхность в сторону убывания температуры, пропорционально dr, dF и ΔT и обратно пропорционально Δn :

$$\mathrm{d}^2 Q_r = -\lambda \frac{\Delta T}{\Delta n} \, \mathrm{d}F \, \mathrm{d}r; \tag{4}$$

Интегральный закон Фурье:

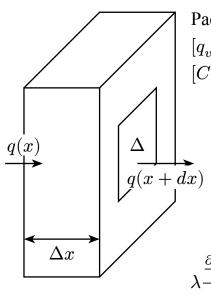
• При $\Delta n \rightarrow 0$:

$$\frac{\partial^2 Q_r}{\partial F \partial r} = -\lambda \frac{\partial T}{\partial n} = -\lambda \boldsymbol{\nabla} T = q \Rightarrow q = -\lambda \boldsymbol{\nabla} T; \tag{5}$$

Теплопроводность (λ) –

Плотность теплового потока при еденичной разнице температур. $[\lambda] = \frac{\mathrm{Br}}{\mathrm{M} \cdot \mathrm{K}}$

Дифференциальное уравнение теплопроводности:



Рассмотрим пластину.

 $[q_v] = rac{{
m B_T}}{{
m M}^3}$ — плотность внутренних источников тепла; $[C] = rac{{
m Дж}}{{
m K\Gamma}}$ — удельная теплоёмкость.

Уравнение теплового баланса:

$$\begin{split} \frac{\Delta}{q(x+dx)} & -\lambda F \frac{\partial T(x)}{\partial x} + q_v F \, \Delta x = \\ & = -\lambda F \frac{\partial T(x+\Delta x)}{\partial x} + \rho F c \, \Delta x \, \frac{\partial T}{\partial r}; \\ \lambda \frac{\frac{\partial T(x+\Delta x)}{\partial x} - \frac{\partial T(x)}{\partial x}}{\Delta x} + q_v = \rho c \frac{\partial T}{\partial r} \underset{\Delta x \to 0}{\longrightarrow} \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + q_v = \rho c \frac{\partial T}{\partial r} \end{split}$$

Учитывая, что температуропроводность:

$$\alpha = \frac{\lambda}{\rho c}, \quad [\alpha] = \frac{M^2}{c}, \tag{7}$$

Дифференциальное уравнение теплопроводности можно записать так:

$$\frac{\partial T}{\partial r} = \alpha \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{q_v}{\rho c} \tag{8}$$

$$\frac{\partial T}{\partial r} = \alpha \nabla^2 T + \frac{q_v}{\rho c} \tag{9}$$

Краевые условия:

Для нахождения единственного решения дифференциального уравнения теплопроводности необдимы краевые условия:

- 1. Граничные условия
- 2. Начальные условия
- 3. Сведения о форме и размерах тела
- 4. Сведения о тепловых свойствах тела (λ, ρ, c)

Граничные условия:

1. Первого рода:

Задают T на поверхности тела:

$$T(\Gamma, r) = T_{\Gamma}(\Gamma, r); \tag{10}$$

Пример: кипение и конденсация.

2. Второго рода:

Плотность теплового потока:

$$-\lambda \left(\frac{\partial T}{\partial n}\right)_{\Gamma} = q_{\Gamma}(\Gamma, r) \tag{11}$$

Пример: нагрев при течении тока.

3. Третьего рода:

Пропорциональность теплового потока разности температур:

$$-\lambda \left(\frac{\partial T}{\partial n}\right)_{\Gamma} = \alpha \left(T_f - T_{\Gamma}\right) \tag{12}$$

Пример: конвективный теплообмен.

4. Четвёртого рода:

Идеальный тепловой контакт:

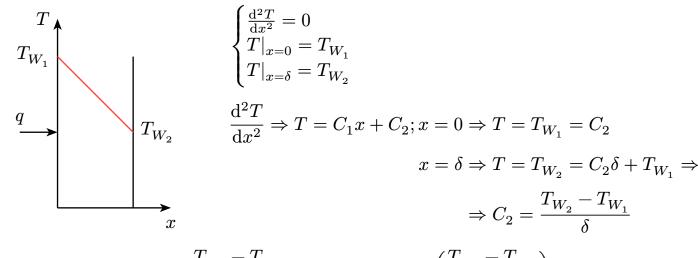
$$-\lambda_1 \left(\frac{\partial T}{\partial n}\right)_{\Gamma=0} = -\lambda_2 \left(\frac{\partial T}{\partial n}\right)_{\Gamma=0} \tag{13}$$

Пример: контакт резца с деталью.

Канонические тела. Стационарная теплопроводность неограниченной пластины при граничных условиях 1 и 3 рода. Составная пластина. Коэффициент теплопередачи. Термические сопротивления.

Теплопроводность неограниченной пластины при г/у 1 и 3-го рода:

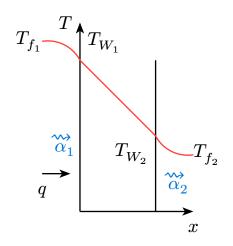
Первого рода:



$$T = \frac{T_{W_2} - T_{W_1}}{\delta} x + T_{W_1} = T_{W_1} - \left(\frac{T_{W_1} - T_{W_2}}{\delta}\right) x$$

$$q = -\lambda \frac{\partial T}{\partial x} = \lambda \frac{T_{W_1} - T_{W_2}}{\delta}$$
(14)

Третьего рода (пластина в воде):



q = const внутри пластины

$$q = \alpha_{1} \left(T_{f_{1}} - T_{W_{1}} \right)$$

$$q = \frac{\lambda}{\delta} \left(T_{W_{1}} - T_{W_{2}} \right)$$

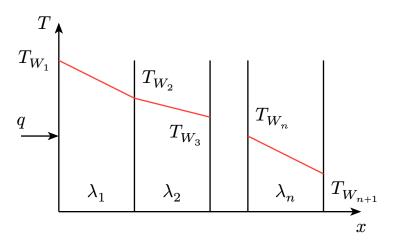
$$q = \alpha_{2} \left(T_{w_{2}} - T_{f_{2}} \right)$$

$$\Rightarrow q \left(\frac{1}{\alpha_{1}} + \frac{\delta}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_{1}} \right) = T_{f_{1}} - T_{f_{2}} \Rightarrow$$

$$\Rightarrow q = \frac{T_{f_{1}} - T_{f_{2}}}{\frac{1}{\alpha_{1}} + \frac{\delta}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_{1}}}$$

$$(15)$$

Теплопроводность составной пластины:



$$q = \text{const}$$

$$\begin{cases} q = \frac{\lambda_1}{\delta_1} \left(T_{W_1} - T_{W_2} \right) \\ q = \frac{\lambda_2}{\delta_2} \left(T_{W_2} - T_{W_3} \right) \\ \dots \\ q = \frac{\lambda_n}{\delta_n} \left(T_{W_n} - T_{W_{n+1}} \right) \end{cases}$$

При граничных условиях 3-го рода (в воде):

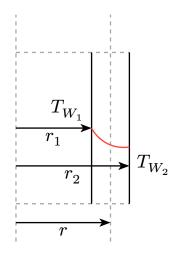
Термическое сопротивление:

- $R_{\lambda}=rac{\delta}{\lambda}$ внутреннее термическое сопротивление (слоя),
- $R_{\alpha}=\frac{1}{\alpha}$ внешнее термичское сопротивление (среды), $R_{k}=\frac{1}{\alpha_{1}}+\sum_{i}\frac{\delta_{i}}{\lambda_{i}}+\frac{1}{\alpha_{n+1}}$ термическое сопротивление комплекса.

Коэффициент теплопередачи K - величина, показывающая плотность теплового потока при единичной разности температур жидкостей, омывающих стенки.

$$K = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_1} + \sum_i \frac{\delta_i}{\lambda_i} + \frac{1}{\alpha_{n+1}}} \tag{17}$$

Теплопроводность цилиндрической стенки при граничных условиях 1 и 3 рода. Линейный коэффициент теплопередачи. Составная цилиндрическая стенка. Задача о критическом диаметре цилиндрической стенки.



По граничным условиям 1-го рода:

$$\begin{cases} \frac{1}{r} \frac{\mathrm{d}}{\mathrm{d}r} \left(r \cdot \frac{\mathrm{d}T}{\mathrm{d}r} \right) = 0 \\ T|_{r=r_1} = T_{W_1} \\ T|_{r=r_2} = T_{W_2} \end{cases}$$

$$\frac{\mathrm{d}^2 T}{\mathrm{d}r^2} + \frac{1}{r} \frac{\mathrm{d}T}{\mathrm{d}r} = 0$$

$$U = \frac{\mathrm{d}T}{\mathrm{d}r} \Rightarrow \frac{\mathrm{d}U}{\mathrm{d}r} + \frac{U}{r} = 0 \Rightarrow \ln U + \ln r = C_1$$

$$\Rightarrow U = \frac{C_1}{r} \Rightarrow \mathrm{d}T = \frac{C_1}{r} \,\mathrm{d}r \Rightarrow T = C_1 \ln r + C_2$$

При граничных радиусах:

$$\begin{cases} r = r_1 : T = T_{W_1} = C_1 \ln r_1 + C_2 \\ r = r_2 : T = T_{W_2} = C_1 \ln r_2 + C_2 \end{cases}$$

$$\begin{cases} C_1 = \frac{T_{W_1} - T_{W_2}}{\ln\left(\frac{r_1}{r_2}\right)} \\ C_2 = T_{W_1} - \left(T_{W_1} - T_{W_2}\right) \frac{\ln r_1}{\ln\left(\frac{r_1}{r_2}\right)} \end{cases}$$

$$T(r) = T_{W_1} - \left(T_{W_1} - T_{W_2}\right) \frac{\ln\left(\frac{r}{r_2}\right)}{\ln\left(\frac{r_2}{r_1}\right)}$$

$$q = -\lambda \frac{dT}{dr} = \frac{\lambda \left(T_{W_1} - T_{W_2}\right)}{r \ln\left(\frac{r_2}{r_1}\right)}$$
(18)

$$Q = Fq = 2\pi r l q = \frac{2\pi \lambda l \left(T_{W_1} - T_{W_2}\right)}{\ln\left(\frac{r_2}{r_1}\right)} \tag{19}$$

$$q_l = \frac{Q}{l} = \frac{\lambda \left(T_{W_1} - T_{W_2} \right)}{\ln \left(\frac{r_2}{r_1} \right)} \tag{20}$$

Это линейная плотность теплового потока, $[q_l] = \frac{\mathrm{Br}}{\mathrm{M}}$

При г/у 3-го рода:

$$Q = \pi D_1 l \left(T_{f_1} - T_{W_1} \right) \alpha_1$$

$$Q = q_1 \pi D_1 l = \frac{\lambda \left(T_{W_1} - T_{W_2} \right)}{\frac{D_1}{2} \ln \left(\frac{D_2}{D_1} \right) \pi D_1 l} \right\} \Rightarrow Q = \frac{T_{f_1} - T_{f_2}}{\frac{1}{\alpha_1 \pi D_1 l} + \frac{1}{2\pi l \lambda} \ln \left(\frac{D_2}{D_1} \right) + \frac{1}{\alpha_2 \pi D_2 l}}$$

$$T|_{r=r_2} = T_{W_2}$$

$$q_l = \frac{Q}{l} = \frac{\pi \left(T_{f_1} - T_{f_2} \right)}{\frac{1}{\alpha_1 D_1} + \frac{1}{2\lambda} \ln \left(\frac{D_2}{D_1} \right) + \frac{1}{\alpha_2 D_2}}$$
(21)

Составные стенки:

Для г/у 1-го рода:

Для г/у 3-го рода:

$$q_l = \frac{\pi \left(T_{W_1} - T_{W_{n+1}} \right)}{\sum_{k=1}^n \frac{1}{2\lambda k} \ln \left(\frac{D_{k+1}}{D_k} \right)} \qquad \qquad q_l = \frac{\pi \left(T_{f_1} - T_{f_{n+1}} \right)}{\frac{1}{\alpha_1 D_1} + \sum_{k=1}^n \frac{1}{2\lambda k} \ln \left(\frac{D_{k+1}}{D_k} \right) + \frac{1}{\alpha_{n+1} D_{n+1}}}$$

Линейный коэффициент теплопередачи:

$$K_{l} = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_{1}D_{1}} + \sum_{k=1}^{n} \frac{1}{2\lambda k} \ln\left(\frac{D_{k+1}}{D_{k}}\right) + \frac{1}{\alpha_{n+1}D_{n+1}}}$$
(22)

$$q_l = \pi K_l \left(T_{f_1} - T_{f_{n+1}} \right) \tag{23}$$

Задача о критическом диаметре цилиндрической стенки:

Имеется двухслойная цилиндрическая стенка (трубопровод с изоляцией). Толщины внутренней стенки задана $\Rightarrow R_{l\sum}$ зависит только от диаметра внешней стенки (D_3) . Исслуедуем $R_{l\sum}$ на экстремум.

$$\begin{split} R_{l\,\Sigma} &= \frac{1}{\alpha_1 D_1} + \frac{1}{2\lambda_1} \ln \left(\frac{D_2}{D_1}\right) + \frac{1}{2\lambda_2} \ln \left(\frac{D_3}{D_2}\right) + \frac{1}{\alpha_3 D_3} \\ &\frac{\mathrm{d} R_{l\,\Sigma}}{\mathrm{d} D_3} = \frac{1}{2\lambda_2} \cdot \frac{1}{D_3} - \frac{1}{\alpha_3 D_3^2} = 0 \Rightarrow D_3^{(\mathrm{kp})} = \frac{2\lambda_2}{\alpha_3} \end{split}$$

При $D_3 < D_3^{
m kp}$ с ростом D_3 $R_{l\, \sum}$ увеличивается, при $D_3 = D_3^{
m kp}$ $R_{l\, \sum}$ достигает максимума, при $D_3 > D_3^{
m kp}$ с ростом D_3 $R_{l\, \sum}$ уменьшается.

Теплопроводность шаровой стенки при граничных условиях 1 и 3 рода. Составная шаровая стенка. Коэффициент теплопередачи для шаровой стенки.

Оребрение, его эффективность. Коэффициент эффективности ребра. Расчёт ребра прямоугольного сечения. Возможный порядок расчёта оребрения.

Нестационарная теплопроводность. Неограниченная пластина при симметричных граничных условиях 3 рода. Форма решения, характеристические уравнения и их корни. Безразмерные соотношения, расчёт по таблицам и графикам.

Нагрев и охлаждение тел конечных размеров. Мультипликативные формулы.

Регулярный тепловой режим. Темп охлаждения тела. Коэффициент неравномерности распределения температуры. Теоремы Кондратьева, их использование.

Методы конечных разностей. Метод Шмидта. Метод элементарных балансов (Ваничева). Устойчивость решения. Явные и неявные схемы.

Конвективный теплообмен. Основные понятия. Свободная и вынужденная конвекция. Закон конвективного теплообмена Ньютона, коэффициент теплоотдачи. Закон вязкого трения Ньютона, динамическая и кинематическая вязкость жидкости. Режимы движения жидкости. Динамический и тепловой пограничный слой.

Краевая задача конвективного теплообмена. Используемые фундаментальные и эмпирические законы. Уравнения теплообмена, энергии, движения и сплошности. Краевые условия.

Подобие физических явлений. Необходимые условия подобия. Теоремы подобия. Достаточные условия подобия. Метод размерностей. Основные критерии подобия, их физический смысл. Выбор характерных параметров: размера, температуры, скорости. Графическая обработка опытных данных.

Конвективный теплообмен в однофазной среде. Теплообмен при вынужденном движении жидкости вдоль неограниченной пластины. Ламинарный и турбулентный режимы. Связь коэффициентов теплоотдачи и трения. Аналогия Рейнольдса. Переходный режим движения. Поправка Михеева. Уравнения подобия для теплообмена на пластине для капельных жидкостей и для газов.

evolvendis, ut ego et Triarius te hortatore facimus, consumeret, in quibus hoc primum est in quo admirer, cur in gravissimis rebus non delectet eos sermo patrius, cum.

Теплообмен при вынужденной конвекции в трубах и каналах. Профили скорости. Автомодельность. Начальный участок и участок стабилизированного течения. Ламинарный и турбулентный режимы. Теплообмен в турбулентном пограничном слое. Турбулентная теплопроводность. Интеграл Лайона. Уравнения подобия.

Теплообмен при поперечном обтекании труб и трубных пучков. Дорожка фон Кармана. Изменение коэффициента теплоотдачи по окружности трубы. Обтекание под углом, отличным от прямого. Трубные пучки, их параметры. Уравнения подобия для теплообмена в пучках.

Теплообмен при свободной конвекции. Физическая природа. Теплообмен на вертикальных поверхностях. Тепловой пограничный слой. Уравнения подобия для теплообмена. Режимы течения, их изменения по координате.

Теплообмен при свободной конвекции на горизонтальных поверхностях (пластин, труб, проволок). Уравнения подобия. Теплообмен в щелях и зазорах.

Теплообмен при кипении. Физическая природа. Режимы и кризисы кипения. Кривая Нукиямы. Параметры паровых пузырьков: отрывной диаметр, частота отрыва, число центров парообразования.

Теплоотдача при пузырьковом кипении. Числа подобия. Основные уравнения подобия. Первая критическая плотность теплового потока: физический смысл и расчёт.

Теплообмен при конденсации. Физическая природа. Угол смачивания и виды конденсации. Конденсация на вертикальной поверхности. Модель Нуссельта. Поправочные коэффициенты.

Конденсация на горизонтальных трубах. Конденсация на пучках труб. Конденсация внутри труб. Режимы течения двухфазных потоков. Капельная конденсация.

🕽 🕻 Термосифоны и тепловые трубы.

Теплообменники. Классификация, виды расчёта. Уравнения теплового баланса и теплопередачи. Водяные эквиваленты. Т – F – диаграммы. Средний температурный напор. Поправка Нуссельта. Коэффициент теплопередачи.

Эффективность теплообменников. Идеальный теплообменник. г – NTU – диаграмма и NTU-метод расчёта.

Гидравлический расчёт теплообменников. Потери давления. Мощность, расходуемая на перемещение теплоносителей

Теплообмен излучением. Физическая природа и особенности. Законы Кирхгофа и Стефана — Больцмана. Поглощательная, отражательная и пропускательная способность тел и сред. Абсолютно чёрное тело. Степень черноты.

Теплообмен излучением в прозрачной среде. Теплообмен между параллельными серыми пластинами. Радиационные экраны. Инфракрасное излучение газов.

Система «тело в оболочке». Угловые коэффициенты. Способы определения. Метод нитей.