6.2.2. Примерные тестовые задания к *экзамену* Вариант 1

№ п/п Вопрос Варианты ответа Является дифференциальных уравнений: а конвективного теплообмена; бо переноса энергии; в) движения; г) сплошности - системой, полностью характеризующей совокупность законов, определяющих процесс 1 конвективного теплообмена? 3. Нет, только уравнения теплообме 4. Нет, только уравнения теплообме 4. Нет, только уравнение энергии. Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? 2. Верно 3. Величина коэффициента теплоотдачи, чем последующие ряды? 2 В формуле расчета плотности теплового потока 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки 2 Термическое сопротивление теплопроводности стенки 2 Термическое сопротивление теплопроводности стенки 3 Коэффициент 4 Термическое сопротивление теплопроводности стенки 2 Термическое сопротивление теплоотдачи 3 Коэффициент	ена.
дифференциальных уравнений: а) конвективного теплообмена; б) переноса энергии; в) движения; г) сплошности - системой, полностью характеризующей совокупность законов, определяющих процесс 1 конвективного теплообмена? Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? В формуле расчета плотности теплопроводности стенки	ена.
конвективного теплообмена; б) переноса энергии; в) движения; г) сплошности - системой, полностью характеризующей совокупность законов, определяющих процесс 1 конвективного теплообмена? Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? В формуле расчета плотности теплового потока 2. Да, вся система перечисленных дифференциальных уравнения теплообме 4. Нет, только уравнение энергии. 3. Нет, только уравнение энергии. 3. Верно 2. Верно 3. Величина коэффициента теплооту одинакова для всех рядов труб. 4. Да, только при шахматном расположении труб. 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки	
переноса энергии; в) движения; г) сплошности - системой, полностью характеризующей совокупность законов, определяющих процесс конвективного теплообмена? Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? В формуле расчета плотности теплопроводности стенки	
сплошности - системой, полностью характеризующей совокупность законов, определяющих процесс конвективного теплообмена? Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? В формуле расчета плотности теплопроводности стенки	
характеризующей совокупность законов, определяющих процесс 1 конвективного теплообмена? Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? В формуле расчета плотности теплопроводности стенки 4. Нет, только уравнение энергии. 1. Не верно 2. Верно 3. Величина коэффициента теплоотдодинакова для всех рядов труб. 4. Да, только при шахматном расположении труб. 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки	
законов, определяющих процесс конвективного теплообмена? Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? В формуле расчета плотности теплопроводности стенки	дачи
1 конвективного теплообмена? Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? З. Верно 3. Величина коэффициента теплоотдачи, чем последующие ряды? 4. Да, только при шахматном расположении труб. В формуле расчета плотности теплового потока 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки	дачи
Верно ли, что первый по ходу жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? 2 Верно 3. Величина коэффициента теплоотдачи одинакова для всех рядов труб. 4. Да, только при шахматном расположении труб. В формуле расчета плотности теплового потока 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки	дачи
жидкости ряд труб в пучке имеет более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? 2 Верно 3. Величина коэффициента теплоотдачина коэффициента т	дачи
более высокий коэффициент теплоотдачи, чем последующие ряды? 2 Одинакова для всех рядов труб. 4. Да, только при шахматном расположении труб. В формуле расчета плотности теплового потока 3. Величина коэффициента теплоотдодна поднакова для всех рядов труб. 4. Да, только при шахматном расположении труб. 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки	дачи
теплоотдачи, чем последующие ряды? одинакова для всех рядов труб. 4. Да, только при шахматном расположении труб. В формуле расчета плотности теплового потока 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки	дачи
4. Да, только при шахматном расположении труб. В формуле расчета плотности теплового потока 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки	
2 расположении труб. В формуле расчета плотности теплового потока 1. Термическое сопротивление теплопроводности стенки	
В формуле расчета плотности 1. Термическое сопротивление теплового потока теплопроводности стенки	
теплового потока теплопроводности стенки	
$a = \frac{\Delta T}{\Delta T}$ $\frac{1}{2}$ это	
$d \equiv \frac{1}{2} = $	
$q - \frac{1}{1 - \delta} \frac{\delta}{\delta} \frac{1}{\alpha}$ теплоотдачи	
$\frac{1}{\alpha} + \sum_{\lambda} \frac{1}{\alpha} = \frac{\alpha}{\alpha}$ 3. Коэффициент	
температуропроводности	
4. Коэффициент изоляции	
3 цилиндрической стенки	
Могут ли изотермические поверхности 1. Могут в любых случаях.	
пересекаться?	
3. Могут, только в твердых телах.	
4 Могут, только в жидкостях.	
По формуле $q = -\lambda \frac{\partial t}{\partial n}$ можно 1. Скорость теплоотдачи нестационарном режиме	при
$q = -\lambda - \frac{1}{\partial n}$ можно нестационарном режиме	
определить 2. Плотность теплового потока	
3. Потери тепла через поверхн	юсти
разделенные экраном	
4. Локальный коэффиц	циент
5 теплопроводности	
Коэффициент теплопередачи через	- 2.
многослойную плоскую стенку $1. k = \frac{1}{1} - \frac{1}{1} (d_{11}) 1$	- <i>L</i> .
многослойную плоскую стенку рассчитывается: $ 1. $	-
· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	
$k = \frac{\lambda \Delta T}{\delta}$	
$\frac{1}{\delta}$	
$3. k = \frac{1}{1} \left(\frac{1}{4} \right)$	
3. $k = \frac{1}{\sum \frac{1}{\lambda} \ln \left(\frac{d_{i+1}}{d_1} \right)}$	
$\begin{bmatrix} & & & & & & & \\ & & & & & & \\ & & & & $	

№ п/п	Вопрос	Варианты ответа
12.11		4. $k = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_1} + \sum \frac{\delta}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_2}}$
7	Процесс перехода жидкости в газообразное состояние, происходящий внутри жидкости, называют	1. Сжимаемостью (2. Кипением) 3. Возгонкой 4. Температурным расширением
8	Твердые тела участвуют в теплообмене излучением	1. Всем своим объемом 2. Только поверхностью 3. Только гладкой поверхностью 4. Только поверхностью и тонким подповерхностным пограничным слоем, определяемым по критерию Льюиса
0	Определите величину плотности потока (за 1 с, через поверхность в 1 м^2) при конвективном теплообмене, если коэффициент конвективного теплообмена $\alpha = 100 \; \text{Bt/m}^2 \cdot \text{K}$, разность температур стенки и потока жидкости $\Delta t = 50^{0} \text{K}$.	1. $q = 5000 \text{ BT/m}^2$ 2. $q = 0.5 \text{ BT/m}^2$. 3. $q = 500 \text{ BT/m}^2$. 4. $q = 500000 \text{ BT/m}^2$.
9	Ат 50° к. Чему равно линейное термическое сопротивление теплоотдачи для цилиндрической стенки?	1. 1/α. 2. 1/(2αd). 3. 1/(αd). 4. 1/(αd²).
	Для осуществления теплопередачи от жидкости к газу через разделяющую из стенку неоходимо	1. Чтобы стенка обладала минимальным термическим сопротивлением 2. Наличие турбулентного потока движения теплоностителей 3. Разность температур жидкости и газа 4. Выполнить оребрение стенки со
11	Температурным полем называют	стороны газа (1) Совокупность мгновенных значений температур во всех точках пространства (тела) в данный момент времени 2. Совокупность мгновенных значений плотности теплового потока во всех точках пространства (тела) в данный момент времени 3. Поверхность с одинаковой температурой во всех точках 4. Градиент температур на поверхности
12		твердого тела
	Часть потока падающего излучения, отраженная телом (средой), называется потоком	1. Потоком поглощенного излучения 2. Потоком отраженного излучения 3. Потоком результирующего излучения
13	В вертикальной трубе могут быть	4. Потоком собственного излучения 1. Подогрев жидкости без
14	выделены следующие основные зоны	парообразования - подогрев с

Вопрос	Варианты ответа
в направлении лвижения потока с	(образованием пара на стенках –
-	эмульсионный – пробковый – кольцевой
характерными режимами кинения	– зона высыхания пленки жидкости на
	стенках
	2. Подогрев жидкости без
	парообразования - подогрев с
	образованием пара на стенках –
	эмульсионный – пробковый – кольцевой
	3. Подогрев с образованием пара на
	стенках – эмульсионный – пробковый –
	кольцевой – зона высыхания пленки
	жидкости на стенках
	4. Эмульсионный – пробковый –
	кольцевой – зона высыхания пленки
	жидкости на стенках
Граничные условия какого рода	(1. Первого рода)
применяются для проведения	2. Второго рода
оценочных расчетов тепловых	3. Третьего рода
процессов	4. Четвертого рода
Закон Стефана-Больцмана имеет вид	$\begin{bmatrix} 1 & E & C \cdot T^4 \end{bmatrix}$
	1. $E = \frac{1}{100}$ 2. $E = C \cdot I$
	1. $E = \frac{C \cdot T^4}{100}$ 2. $E = C \cdot T^4$ 3. $E = C \cdot \left(\frac{T}{100}\right)^4$ 4. $E = C \cdot \frac{T^4}{100}$
	$ 3. E = C \cdot \frac{1}{100} $ 4. $E = C \cdot \frac{1}{100}$
	1. Потери теплоты через плоскую
	стенку
$R = \frac{1}{L} = \frac{1}{L} + \frac{0}{2} + \frac{1}{L}$	2. Полное термическое сопротивление
	плоской однослойной стенки
можно рассчитать	3. Полное термическое сопротивление
	многослойной цилиндрической
	4. Полное термическое сопротивление
	однослойной цилиндрической стенки
D v	
В какой шкале начало отсчета ведется	1. Шкала Цельсия
от абсолютного нуля?	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра
	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина
от абсолютного нуля?	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения
от абсолютного нуля?	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний период на проведение технологического
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний период на проведение технологического процесса
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний период на проведение технологического процесса 3. При превышении допустимой
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний период на проведение технологического процесса 3. При превышении допустимой температуры стенки трубопровода за
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний период на проведение технологического процесса 3. При превышении допустимой температуры стенки трубопровода за пределами рабочей или обслуживаемой
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний период на проведение технологического процесса 3. При превышении допустимой температуры стенки трубопровода за пределами рабочей или обслуживаемой зоны
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний период на проведение технологического процесса 3. При превышении допустимой температуры стенки трубопровода за пределами рабочей или обслуживаемой зоны 4. При необходимости обеспечения
от абсолютного нуля? В каких случаях трубопроводы не	1. Шкала Цельсия 2. Шкала Реомюра 3. Шкала Кельвина 4. Шкала Фаренгейта 1. При необходимости предупреждения и уменьшения тепло- или холодопотерь 2. При отсутствии влияния повышения температуры трубопровода в летний период на проведение технологического процесса 3. При превышении допустимой температуры стенки трубопровода за пределами рабочей или обслуживаемой зоны
	В направлении движения потока с характерными режимами кипения Граничные условия какого рода применяются для проведения оценочных расчетов тепловых

№ п/п	Вопрос	Варианты ответа
	потока Q по толщине многослойных стенок при отсутствии в них тепловыделений и теплопоглощений и в условиях стационарного режима?	слоями уменьшается. 2. Тепловой поток на границе между слоями увеличивается. 3. Тепловой поток на границе между любыми слоями одинаков. 4. Тепловой поток на границе между любыми слоями изменяется скачкообразно.

Вариант 2

№ п/п	Вопрос	Варианты ответа
11/11	Температурным полем называют	1. Совокупность мгновенных значений
	температурным полем называют	температур во всех точках пространства
		(тела) в данный момент времени
		2. Совокупность мгновенных значений
		плотности теплового потока во всех
		точках пространства (тела) в данный
		момент времени
		3. Поверхность с одинаковой
		температурой во всех точках
		4. Градиент температур на поверхности
1		твердого тела
	Граничные условия какого рода	(1. Первого рода)
	применяются для проведения	2. Второго рода
	оценочных расчетов тепловых	3. Третьего рода
2	процессов	4. Четвертого рода
	Для того чтобы участвовать в	1. Свыше 1000 К
	теплообмене излучением тела должны	2. Свыше 500 К
2	быть нагреты	3. До любой температуры
3	Di un presentation de la compartituda de la compart	4. Не ниже 273 К
	Вынужденную конвекцию воздуха около охлаждаемой поверхности	1. С помощью компрессора 2. С помощью вентилятора
	нужно поддерживать	3. Никаких специальных средств
	пужно поддерживать	применять не нужно, достаточно только
		разности температур воздуха и стенки
4		4. Верны ответы 1 и 2
	Передача тепловой энергии будет	1. От менее нагретого тела к более
	осуществляться	нагретому
	•	2. от более нагретого тела к менее
		нагретому
		3. От тела обладающего большей
		теплоемкостью к телу обладающему
		меньшей теплоемкостью
		4. От более теплопроводящего теля к
5		менее теплопроводящему
	Единицы измерения числа Нуссельта	1. m ² /c
		(2. безразмерная величина)
		3. B _T / _M
6		4. Дж/кг

№ п/п	Вопрос	Варианты ответа
11/11		
7	Чему равно удельное термическое сопротивление теплоотдачи для плоской стенки?	1. $1/\alpha$. 2. $1/(\alpha x)$. 3. $1/(\alpha x^2)$. 4. $1/(\alpha x^3)$.
7	Излучать и поглощать лучистую энергию могут	1. Одноатомные газы 2. Двухатомные газы с несимметричной молекулой и газы с большим количеством атомов в молекуле. 3. Трехатомные газы с несимметричной
8		молекулой 4. Одноатомные газы с несимметричной молекулой, а также двух и более атомные газы
0	Могут ли изотермические поверхности пересекаться?	1. Могут в любых случаях. 2. Нет, не могут. 3. Могут, только в твердых телах.
10	Определите величину плотности потока (за 1 с, через поверхность в 1 м²) при конвективном теплообмене, если коэффициент конвективного теплообмена $\alpha = 100~{\rm Bt/m^2 \cdot K}$, разность температур стенки и потока жидкости $\Delta t = 50^0 {\rm K}$.	 4. Могут, только в жидкостях. 1. q = 5000 Bт/м² 2. q = 0,5 Bт/м². 3. q = 500 Bт/м². 4. q = 500000 Bт/м².
11	Что характеризует коэффициент теплоотдачи?	1. Интенсивность теплообмена между поверхностью тела и окружающей средой 2. Интенсивность теплопроводности в твердом теле 3. Величину теплообмена излучением 4. Количество теплоты, которое необходимо затратить на нагрев тела на
12	Закон Кирхгофа:	один градус 1. $\mathbf{a} = \mathbf{\epsilon}$ 2. $E_n(x) = \int_0^1 \delta^{n-2} \exp(-x/\delta) d\delta$ 3. $Q_{pesi} = \left[\varepsilon_i / (1 - \varepsilon_i) \right] \left[Q_{s\phi i} - \sigma_0 T_i^4 F_i \right)$ 4. $\varphi_{ii} \mathbf{F}_i + \sum_{k=1}^n \varphi_{ik} \mathbf{F}_i = \mathbf{F}_i$
13	Является ли система дифференциальных уравнений: а) конвективного теплообмена; б) переноса энергии; в) движения; г) сплошности - системой, полностью характеризующей совокупность законов, определяющих процесс	 Нет, только уравнение конвективного теплообмена. Да, вся система перечисленных дифференциальных уравнений. Нет, только уравнения теплообмена. Нет, только уравнение энергии.

$N_{\underline{0}}$.	<i>D</i>
Π/Π	Вопрос	Варианты ответа
	конвективного теплообмена?	
	Коэффициент конвекции	1. Более 2000
	рассчитывается по формулам для	2. Более 3020
	турбулентного режима движения при	3. Более 10000
14	величине критерия Рейнольдса	4. Менее 2320
	Если разность температур на	1. 10 Дж
	поверхностях плоской однородной	2. 1000 Дж
	стенки 100 К, толщина стенки 0,1 м,	3.1000BT/M^2
	коэффициент теплопроводности 1	4. 100000 Вт/м
15	Вт/м*К, то плотность теплового	
15	потока через стенку будет равна	1 Managaran Tanana Tanana Tanana
	Теплопроводность это	1. Молекулярный перенос теплоты в телах или между ними, обусловленный
		переменностью температуры в
		рассматриваемом пространстве.
		2. Перенос теплоты за счет
		перемещения вещества в пространстве.
		3. Распространение энергии от
		излучающего тела посредством
		электромагнитных волн.
		4. Молекулярный перенос
		сопровождающийся перемещением
16		вещества в пространстве
	Пар, находящийся в	1. перегретым;
	термодинамическом равновесии с	2. насыщенным;
17	жидкой фазой, называется	3. острым;
17	Тепловое излучение это	4. кипящим. 1. Молекулярный перенос теплоты в
	тепловое излучение это	телах или между ними, обусловленный
		переменностью температуры в
		рассматриваемом пространстве.
		2. Молекулярный перенос
		сопровождающийся перемещением
		вещества в пространстве
		3. Перенос теплоты за счет
		перемещения вещества в пространстве.
		4. Распространение энергии от
1.0		излучающего тела посредством
18	Vanhhvyyyyy	электромагнитных волн.
	Коэффициент теплоотдачи для газов в	1. Равен коэффициенту теплоотдачи для
	среднем	неметаллических твердых тел 2. На 2 порядка меньше чем
		коэффициент теплоотдачи для
		жидкостей
		3. чем коэффициент теплоотдачи для
		жидкостей
		4. Определяется по коэффициенту
		теплопроводности для неметаллических
19		твердых тел
20	Как связаны между собой плотность	1. Плотность теплового потока

№ п/п	Вопрос	Варианты ответа
	теплового потока и величина перегрева при пленочном режиме кипения?	

Вариант 3

No	_	_
п/п	Вопрос	Варианты ответа
	Что характеризует коэффициент теплопроводности?	1. Интенсивность теплообмена между поверхностью тела и окружающей средой
		2. Интенсивность передачи тепла в
1		твердом теле 3. Величину теплообмена излучением 4. Количество теплоты, которое необходимо затратить на нагрев тела на один градус
	Величина удельного теплового потока	1. Разностью температур
	определяется	2. Разностью давлений
		3. Разностью концентраций
2	Tr.	4. Разностью теплоемкостей
3	Допускается ли применение безразмерных формул, соответствующих течению в круглых трубах, для расчета теплоотдачи при поперечном омывании труб?	1. Допускается при любых режимах омывания. 2. Допускается только для случая коридорного расположения пучка труб. 3. Допускается только для случая шахматного расположения пучка труб. 4. Нет, не допускается.
3	В газах передача тепла осуществляется	1. Движения свободных электронов
4	за счет	Поступательного и вращательного движения молекул или атомов Трения соприкасающихся слоев Нергии Гипса
	Граничные условия І рода (первое	1. Задании распределения температуры
	краевое условие) состоят в	на поверхности тела как функции координат и времени 2. Задании распределения температуры от времени 3. Задании распределения плотности теплового потока на поверхности тела как функция координат и времени 4. Задании зависимости плотности теплового потока вследствие теплопроводности со стороны тела от температур поверхности тела и
5		окружающей среды

№	Вопрос	Варианты ответа
п/п	-	-
	Часть потока падающего излучения,	1. Потоком поглощенного излучения
	отраженная телом (средой),	2. Потоком отраженного излучения
	называется потоком	3. Потоком результирующего излучения
6	~~	4. Потоком собственного излучения
	Как изменяется величина плотности	1. Значение q изменяется по линейному
	теплового потока q по толщине	закону
	плоских многослойных стенок при	2. Значение q изменяется по
	отсутствии в них тепловыделений и	гиперболическому закону.
_	теплопоглощений и в условиях	3. Значение q одинаково.
7	стационарного режима?	4. Значение q уменьшается.
	Если на двух одинаковых плоских	1. Да, если различные коэффициенты
	стенках одинаковой толщины	теплоотдачи.
	наблюдается одинаковый перепад	2. Да, если одинаковы коэффициенты.
	температур, то может ли быть	(3. Нет, не может)
0	различной плотность (интенсивность)	4. Да, если скорости потоков с обеих
8	теплового потока через эти стенки?	сторон стенки одинаковы.
	Достаточно ли знать	1. Да, другие условия не требуются.
	дифференциальное уравнение	2. Нет, для этого надо проинтегрировать
	теплопроводности, чтобы определить	дифференциальное уравнение,
	температурное поле в твердом теле (в	дополненное начальными и граничными
	любой точке и в любой момент	условиями, а также ввести значения
	времени)?	постоянных интегрирования.
		3. Необходимо дополнить уравнение
		граничными условиями.
9		4. Необходимо дополнить уравнение
9	$\Pi_{\text{TOTALOCTY}}$ HOTOYO MOONY $\text{KP}/(\text{N}^2 - \text{o})$	начальными условиями.
	Плотность потока массы, $\kappa \Gamma/(M^2 - c)$,	$1 \mathbf{m}_{i} = -\lambda_{i} (\mathrm{dc}/\mathrm{dn})$
	внутри фазы, например, от поверхности раздела в ядро, можно	2. $\mathbf{m} = -\lambda \cdot \operatorname{grad} t = -\lambda \cdot \nabla t$
		3. $m = \beta(c_{\pi} - c_{o})$
10	вычислить по уравнению:	4. $m_i = -\lambda_i dcdn$
	При достижении первой критической	1. Начинается процесс кипения.
	плотности теплового потока при	2. Пузырьковый режим кипения
	кипении	переходит в пленочный режим.
		3. Процесс кипения прекращается.
		4. Имеет место возрастание плотности
11		теплового потока.
	Чем определяется интенсивность	1. Наличием паровой пленки на
	теплоотдачи при пленочном кипении	поверхности
	жидкости?	2. Частотой образования пузырьков на
		твердой поверхности
		3. Объемом кипящей жидкости
		4. Свойствами твердой поверхности
12		отдающей тепло
	Формула	1. Обобщенное уравнение
	$\overline{Nu} = f(Re, Pr)$	конвективного теплообмена для
	выражает:	стационарного течения
		2. Уравнение нестационарного
		теплообмена.

No		
п/п	Вопрос	Варианты ответа
		теплообмена при сложном теплообмене. 4. Уравнение нестационарного теплообмена при наличии естественной конвекции и объемных источников тепловыделения в неограниченном объеме.
	Массопередача это	1. Массоотдача под действием молекулярной диффузии 2. перенос массы в пределах одной фазы (гомогенный массоперенос) 3. перенос массы с поверхности раздела фаз через пограничный слой в ядро потока 4 Перенос одного или нескольких веществ из одной фазы в другую через поверхность раздела фаз (гетерогенный)
14		(массоперенос)
	Ядром жидкой или газообразной фазы называют	1. Основную часть фазы, в которой поле концентраций компонентов постоянно 2. Часть фазы, в которой скорость движения частиц наибольшая 3. Часть фазы, в которой протекают основные массообменные процессы за счет разности концентраций компонентов 4. Основную часть фазы, для которой характерен в основном теплообмен за
15		счет конвективной теплоотдачи
	Основу пленочной модели Льюиса и Уитмена составляет предположение, что	1. В каждой фазе к поверхности раздела фаз примыкают неподвижные или ламинарно движущиеся пленки, в пределах которых масса переносится только молекулярной диффузией 2. Помимо ядра, в котором концентрация передаваемого вещества постоянна, есть турбулентный пограничный слой, в котором вещество переносится турбулентными пульсациями 3. Диффузионный подслой, примыкающий непосредственно к поверхности раздела фаз, характеризуется также большим градиентом концентраций 4. Массопередача происходит
16		непосредственно ядрами потоков
17	Соотношение между единицей измерения количества тепла системы СИ и временно допускаемой к применению калорией	1. 1 Дж=4200 ккал 2. 1 ккал=4200 Дж 3. 1 ккал=4,186 Дж 4. 1 ккал=4186 Дж
	<u> </u>	

№ п/п	Вопрос	Варианты ответа
18	Как определяется величина результирующего потока излучения	1. Как разность потоков падающего и эффективного излучения 2. Как разность потоков собственного и падающего излучения 3. Из равенства результирующего и собственного потоков 4. Из равенства результирующего и поглощенного потоков
19	Допускается ли применение расчетных формул, соответствующих течению в круглых трубах, для расчета теплоотдачи при течении в трубах некруглого поперечного сечения?	1. Применение формул полученных для течения потока в круглых трубах, для расчета теплоотдачи при течении с другой формой поперечного сечения не допускается. 2. Да, с помощью введения эквивалентного диаметра и при учете определенных ограничений. 3. Да, если в формулы вводится величина эквивалентного диаметра без учета других ограничений. 4. Да, при высоких скоростях движения потока.
20	Достаточно ли знать дифференциальное уравнение теплопроводности, чтобы определить температурное поле в твердом теле (в любой точке и в любой момент времени)?	1. Да, другие условия не требуются. 2. Нет, для этого надо проинтегрировать дифференциальное уравнение, дополненное начальными и граничными условиями, а также ввести значения постоянных интегрирования. 3. Необходимо дополнить уравнение граничными условиями. 4. Необходимо дополнить уравнение начальными условиями.

6.3. Описание показателей и критериев контроля успеваемости, описание шкал оценивания

6.3.1. Критерии оценок промежуточной аттестации (экзамен)

Оценка			
«2»	Пороговый уровень освоения	Углубленный уровень освоения	Продвинутый уровень освоения
(неудовлетворительно)	«3»	«4»	«5»
	(удовлетворительно)	(хорошо)	(отлично)
Студент не знает значительной части материала, допускает существенные ошибки в ответах на вопросы	Студент поверхностно знает материал основных разделов и тем учебной дисциплины, допускает неточности в ответе на вопрос	Студент хорошо знает материал, грамотно и по существу излагает его, допуская некоторые неточности в ответе на вопрос.	Студент в полном объёме знает материал, грамотно и по существу излагает его, не допуская существенных неточностей в ответе на вопрос
Не умеет находить	Иногда находит	Уверенно находит	Безошибочно находит
решения большинства	решения,	решения,	решения,
предусмотренных	предусмотренные	предусмотренные	предусмотренные