

Министерство науки и высшего образования РФ

ФГБОУ ВО Уральский государственный лесотехнический университет

Химико-технологический институт

Кафедра Высшая школа биотехнологии

Рабочая программа дисциплины

включая фонд оценочных средств и методические указания для
самостоятельной работы обучающихся

Б1.О.30 Процессы и аппараты биотехнологии

Направление подготовки 19.03.01 Биотехнология

Направленность (профиль) – «Биотехнология, биоинжиниринг пищевых систем и биологически активных веществ»

Квалификация - бакалавр

Количество зачётных единиц (часов) – 13(468)

г. Екатеринбург, 2025

Разработчик: канд. техн. наук, доцент _____ / Л.Г.Старцева /

Рабочая программа утверждена на заседании кафедры высшей школы биотехнологии
(протокол № ____ от «____» _____ 2025 года).

Зав. кафедрой _____ / С.Л. Тихонов /

Рабочая программа рекомендована к использованию в учебном процессе методической
комиссией химико-технологического института
(протокол № ____ от «____» февраля 2025 года).

Председатель методической комиссии ХТИ _____ / И.Г. Первова /

Рабочая программа утверждена директором химико-технологического института

Директор ХТИ _____ / И.Г. Первова /

«____» _____ 2025 года

Оглавление

1. Общие положения	4
2. Перечень планируемых результатов обучения по дисциплине, соотнесенных с планируемыми результатами освоения образовательной программы	4
3. Место дисциплины в структуре образовательной программы	5
4. Объем дисциплины в зачетных единицах с указанием количества академических часов, выделенных на контактную работу обучающихся с преподавателем (по видам учебных занятий) и на самостоятельную работу обучающихся	6
5. Содержание дисциплины, структурированное по темам (разделам) с указанием отведенного на них количества академических часов	8
5.1. Трудоемкость разделов дисциплины	8
очная форма обучения	8
заочная форма обучения	8
5.2. Содержание занятий лекционного типа	9
5.3. Темы и формы практических (лабораторных) занятий	12
5.4. Детализация самостоятельной работы	13
6. Перечень учебно-методического обеспечения по дисциплине	16
7. Фонд оценочных средств для проведения промежуточной аттестации обучающихся по дисциплине	19
7.1. Перечень компетенций с указанием этапов их формирования в процессе освоения образовательной программы	19
7.2. Описание показателей и критериев оценивания компетенций на различных этапах их формирования, описание шкал оценивания	19
7.3. Типовые контрольные задания или иные материалы, необходимые для оценки знаний, умений, навыков и (или) опыта деятельности, характеризующих этапы формирования компетенций в процессе освоения образовательной программы	22
7.4. Соответствие балльной шкалы оценок и уровней сформированных компетенций	41
8. Методические указания для самостоятельной работы обучающихся	43
9. Перечень информационных технологий, используемых при осуществлении образовательного процесса по дисциплине	45
10. Описание материально-технической базы, необходимой для осуществления образовательного процесса по дисциплине	46

1. Общие положения

Дисциплина «Процессы и аппараты биотехнологии» к блоку Б1 - учебного плана, входящего в состав образовательной программы высшего образования 19.03.01 – Биотехнология (профиль – Биотехнология, биоинжиниринг пищевых систем и биологически активных веществ).

Нормативно-методической базой для разработки рабочей программы учебной дисциплины «Процессы и аппараты биотехнологии» являются:

- Федеральный закон «Об образовании в Российской Федерации», утвержденный приказом Минобрнауки РФ № 273-ФЗ от 29.12.2012;
- Приказ Минобрнауки России № 301 от 05.04.2017 г. Об утверждении порядка организации и осуществления образовательной деятельности по образовательным программам высшего образования - программам бакалавриата, программам специалитета, программам магистратуры;
- Федеральный государственный образовательный стандарт высшего образования (ФГОС ВО) подготовки бакалавров по направлению 19.03.01 Биотехнология, утверждённый приказом Министерством образования и науки РФ от 10.08.2021 г. № 736;
- Приказ Министерства труда и социальной защиты Российской Федерации от 22 мая 2017 г. № 430н Об утверждении профессионального стандарта «Специалист по промышленной фармации в области производства лекарственных средств» (Зарегистрировано Министерством юстиции Российской Федерации 6 июня 2017 г., регистрационный № 46966);
- Приказ Министерства труда и социальной защиты Российской Федерации от 13 сентября 2016 г. № 505н Об утверждении профессионального стандарта «Винодел» (Зарегистрировано Министерством юстиции Российской Федерации 27 сентября 2016 г., регистрационный № 43831)
- Приказ Министерства труда и социальной защиты Российской Федерации от 24 сентября 2019 г. № 633н Об утверждении профессионального стандарта «Специалист в области биотехнологий продуктов питания» (Зарегистрировано Министерством юстиции Российской Федерации 21 октября 2019 г., регистрационный № 56285)
- Приказ Министерства труда и социальной защиты Российской Федерации от 28 октября 2019 г. № 694н Об утверждении профессионального стандарта «Специалист по технологии продуктов питания из растительного сырья» (Зарегистрировано Министерством юстиции Российской Федерации 01 июня 2020 г., регистрационный № 58531)
- Приказ Министерства труда и социальной защиты Российской Федерации от 22 июля 2020 г. № 441н Об утверждении профессионального стандарта «Специалист в области биотехнологии биологически активных веществ» (Зарегистрировано Министерством юстиции Российской Федерации 19 августа 2020 г., регистрационный № 59324)
- Устав Федерального государственного бюджетного образовательного учреждения высшего образования «Уральский государственный лесотехнический университет».
- Учебные планы образовательной программы высшего образования направления 19.03.01 – Биотехнология (профиль – Биотехнология, биоинжиниринг пищевых систем и биологически активных веществ), подготовки бакалавров по очно - заочной форме обучения, одобренный Ученым советом УГЛТУ (протокол № 3 от 20.03.2025) и утвержденный ректором УГЛТУ (20.03.2025).

Обучение по образовательной 19.03.01 – Биотехнология (профиль – Биотехнология, биоинжиниринг пищевых систем и биологически активных веществ) осуществляется на русском языке.

2. Перечень планируемых результатов обучения по дисциплине, соотнесенных с планируемыми результатами освоения образовательной программы

Планируемыми результатами обучения по дисциплине являются знания, умения, владения и/или опыт деятельности, характеризующие этапы/уровни формирования компетенций и обеспечивающие достижение планируемых результатов освоения образовательной программы в целом.

Цель освоения дисциплины - ознакомление обучающихся с основами конструкций химического и биотехнологического оборудования, привитие навыков выполнения расчетов, использования критериальных зависимостей в процессе решения задач тепло- и массообмена при выборе тех или иных агрегатов. формирование знаний по конструктивным особенностям оборудования, используемого в биотехнологической промышленности, о закономерностях, технической реализации и оптимизации процессов в биотехнологии, формирование умений по использованию применяемых аппаратов в биотехнологии

Задачи дисциплины:

- приобретение необходимых знаний по основным технологическим процессам и оборудованию;
- научить рациональному выбору конструкции и научному расчету машин и аппаратов для биотехнологических процессов;
- овладение методами расчета материального и теплового балансов основных химико-технологических и биотехнологических процессов;
- научить методам промышленной эксплуатации производственного оборудования для достижения максимальной производительности при минимальных затратах;
- формирование навыков выполнения расчета основных агрегатов, по сбору и анализу информационных исходных данных для проектирования технологических установок;
- обучение разработке проектной и рабочей технической документации.

Процесс изучения дисциплины направлен на формирование следующих обще-профессиональных компетенций:

ОПК-4 - способность проектировать отдельные элементы технических и технологических систем, технических объектов, технологических процессов биотехнологического производства на основе применения базовых инженерных и технологических знаний

ОПК-5 - способность эксплуатировать технологическое оборудование, выполнять технологические операции, управлять биотехнологическими процессами, контролировать количественные и качественные показатели получаемой продукции

В результате изучения дисциплины обучающийся должен:

знать:

- основные технологические процессы биотехнологической промышленности,
- базовые закономерности гидромеханических, тепло- и массообменных процессов и принципы их моделирования,
- основные виды технологического оборудования, используемого в биотехнологической промышленности,
- основные способы управления технологическими процессами в биотехнологической промышленности,
- принцип действия и методы расчета основного оборудования;

уметь:

- применять методы математического анализа и моделирования, теоретического и экспериментального исследования, проводить расчеты с использованием экспериментальных и справочных данных;
- грамотно анализировать и рассчитывать технологический процесс производства, определять оптимальные параметры его проведения,
- рассчитывать основное и вспомогательное оборудование данного предприятия;

владеть навыками:

- проектирования технологических процессов и решения конкретных технических вопросов,
- применения физико-математических методов для расчета основного и вспомогательного оборудования для биотехнологических процессов.
- осуществления технологического процесса в соответствии с регламентом и использования технических средств для измерения основных параметров биотехнологических процессов, свойств сырья и продукции, практической работы с гидромеханическими, тепло- и массообменными аппаратами, расчетов и определения основных параметров и количественных характеристик процессов.

3. Место дисциплины в структуре образовательной программы

Данная учебная дисциплина относится к обязательным дисциплинам вариативной (базовой) части, что означает формирование в процессе обучения у бакалавра основных общепрофессиональных и профессиональных знаний и компетенций в рамках выбранного профиля.

Освоение данной дисциплины является необходимой основой для последующего изучения дисциплин ОПОП и написания выпускной квалификационной работы.

Перечень обеспечивающих, сопутствующих и обеспечиваемых дисциплин

	Обеспечивающие	Сопутствующие	Обеспечиваемые
1	2	3	4
1.	Математика	Дополнительные главы математики	Техника и технология напитков и виноделие
2.	Физика	Моделирование процессов в биотехнологии	Технология и оборудование производства продуктов питания из растительного сырья
3.	Информатика	Прикладная механика	Очистка промышленных отходов биотехнологическими методами
4.	Химия	Физическая химия	Производственная (преддипломная практика)
5.	Экология		Выпускная квалификационная работа

Указанные связи дисциплины дают обучающемуся системное представление о комплексе изучаемых дисциплин в соответствии с ФГОС ВО, что обеспечивает требуемый теоретический уровень и практическую направленность в системе обучения и будущей деятельности выпускника.

4. Объем дисциплины в зачетных единицах с указанием количества академических часов, выделенных на контактную работу обучающихся с преподавателем (по видам учебных занятий) и на самостоятельную работу обучающихся

Общая трудоемкость дисциплины

Вид учебной работы	Всего академических часов
	Очно-заочная
Контактная работа с преподавателем*:	99,1
лекции (Л)	44
практические занятия (ПЗ)	40
лабораторные работы (ЛР)	12
иные виды контактной работы	0,6+2,5=3,1
Самостоятельная работа обучающихся:	368,9
изучение теоретического курса	206
подготовка к текущему контролю	117
Курсовой проект	33,5
подготовка к промежуточной аттестации	3,75+8,65=12,4
Вид промежуточной аттестации:	Зачет, экзамен
Общая трудоемкость	13/468

*Контактная работа обучающихся с преподавателем, в том числе с применением дистанционных образовательных технологий, включает занятия лекционного типа, и (или) занятия семинарского типа, лабораторные занятия, и (или) групповые консультации, и (или) индивидуальную работу обучающегося с преподавателем, а также аттестационные испытания промежуточной аттестации. Контактная работа может включать иные виды учебной деятельности, предусматривающие групповую и индивидуальную работу обучающихся с преподавателем. Часы контактной работы определяются Положением об организации и проведении контактной работы при реализации образовательных программ высшего образования, утвержденным Ученым советом УГЛУТУ от 25 февраля 2020 года.

5. Содержание дисциплины, структурированное по темам (разделам) с указанием отведенного на них количества академических часов

5.1. Трудоемкость разделов дисциплины

очно-заочная форма обучения

№ п/п	Наименование раздела дисциплины	Л	ПЗ	ЛР	Всего контактной работы	Самостоятельная работа
Модуль 1						
1	Основные понятия и закономерности курса процессов и аппаратов химической технологии. Гидравлика и гидравлические машины	3	3	-	6	30
2	Гидромеханические процессы и аппараты	5	6	-	11	60
3	Тепловые процессы и аппараты	10	9	-	19	86
4	Массообменные процессы и аппараты	16	12	-	28	110
Модуль 2						
1	Механические процессы	2	2	-	4	10
2	Гидромеханические	2	2	6	10	7

№ п/п	Наименование раздела дисциплины	Л	ПЗ	ЛР	Всего контактной работы	Самостоятельная работа
	процессы и аппараты					
3	Тепловые процессы и аппараты	2	4	2	8	10
4	Массообменные процессы и аппараты	4	2	4	10	10
Итого по разделам:		44	40	12	96	323
Промежуточная аттестация		х	х	х	3,1	12,4
Курсовая работа (курсовой проект)		-	-	-	-	33,5
Всего					468	

5.2. Содержание занятий лекционного типа

Модуль 1. Основные процессы и аппараты химической технологии

1. Основные понятия и закономерности курса процессов и аппаратов химической технологии. Гидравлика и гидравлические машины.

1.1 Предмет и задачи курса.

Предмет и задачи курса. Классификация основных процессов. Общие принципы расчета процессов и аппаратов. Материальный и энергетический балансы. Движущая сила, скорость и интенсивность процесса. Основное уравнение процесса.

1.2 Гидростатика.

Гидростатика. Гидростатическое давление и его основные свойства. Основное уравнение гидростатики. Закон Паскаля. Некоторые частные приложения основного уравнения гидростатики.

1.3 Гидродинамика.

Гидродинамика. Понятие вязкости жидкости, мгновенной и средней скорости, расхода жидкости. Уравнение расхода и неразрывности потока в интегральной форме. Опыт Рейнольдса. Характеристика режимов движения жидкостей. Критерий Рейнольдса и его физический смысл.

Уравнение Бернулли для идеальной и реальной жидкости. Гидравлические сопротивления в трубопроводах. Режимы трения жидкостей. Местные сопротивления.

1.4 Основы теории подобия.

Основы теории подобия. Физическое и математическое моделирование. Условия и теоремы подобия.

Обработка дифференциального уравнения движения Навье-Стокса методами теории подобия. Основные критерии гидродинамического подобия и их физический смысл.

Гидравлические машины для перемещения жидкостей, сжатия и перемещения газов. Насосы. Основные параметры насосов. Конструкции насосов. Кавитация. Компрессорные машины. Устройство вентиляторов и компрессоров. Параллельное и последовательное соединение гидромашин.

Гидравлические машины

2. Гидромеханические процессы и аппараты.

2.1 Разделение неоднородных систем

Понятие неоднородной системы. Физические основы разделения неоднородных систем под действием силы тяжести. Скорость осаждения в установившемся режиме. Закон Стокса.

Метод Лященко. Стесненное осаждение. Материальный баланс процесса разделения. Конструкции отстойников.

Физические основы мокрой очистки газов. Конструкции аппаратов для мокрой очистки.

Физические основы фильтрования. Движущая сила фильтрования. Дифференциальное уравнение фильтрования. Конструкции фильтров.

Физические основы процесса разделения неоднородных систем под действием центробежной силы. Принцип действия отстойных и фильтрующих центрифуг, сепараторов. Фактор разделения и индекс производительности. Конструкции циклонов и центрифуг.

Физические основы электроосаждения. Расчет скорости электроосаждения. Конструкции электрофильтров.

2.2 Псевдооживление и пневмотранспорт

Гидродинамика зернистых материалов. Гидродинамическая картина псевдооживления. Основные параметры кипящего слоя. Аппараты кипящего слоя.

2.3 Перемешивание в жидких средах.

Физические основы перемешивания в жидких средах. Способы перемешивания. Конструкции механических мешалок. Характеристика режимов перемешивания. Понятие рабочей и пусковой мощности.

3. Тепловые процессы и аппараты.

3.1 Физические основы тепловых процессов.

Тепловые процессы. Понятие температурного поля и температурного градиента. Физические основы переноса теплоты простейшими способами: теплопроводностью, конвекцией, тепловым излучением. Тепловой закон Фурье.

Физические основы конвективного теплообмена. Теплоотдача. Движущая сила и уравнение теплоотдачи. Уравнение конвективного теплообмена в движущейся среде.

Основные критерии теплового подобия. Теплоотдача при вынужденном и естественном движении теплоносителя, конденсации и кипении.

Физические основы теплопередачи. Движущая сила и уравнение теплопередачи. Схемы движения теплоносителей. Тепловые балансы. Характеристика основных способов нагрева. Конструкции теплообменных аппаратов.

3.2 Выпаривание.

Физические основы выпаривания. Сущность однокорпусного и многокорпусного выпаривания. Материальный и тепловой балансы однокорпусного выпаривания.

Схемы многокорпусного выпаривания. Температурные потери при выпаривании. Полезная разность температур, определение оптимального числа корпусов многокорпусной установки. Конструкции аппаратов.

4. Массообменные процессы и аппараты.

4.1 Физические основы массообменных процессов.

Классификация основных массообменных процессов. Физические основы массопередачи: основные понятия и определения. Способы выражения концентраций фаз. Основные законы статики массопередачи. Диаграммы равновесия.

Основные законы кинетики массопередачи, материальный баланс.

Движущая сила массопередачи и ее расчет. Уравнение массопередачи, аддитивность фазовых сопротивлений. Диффузионное подобие. Определение основных размеров массообменных аппаратов.

4.2 Абсорбция

Физические основы абсорбции. Материальный и тепловой балансы насадочного абсорбера. Влияние удельного расхода абсорбента на габаритные размеры аппарата. Конструкции ректификационных и абсорбционных колонн.

4.3 Перегонка.

Физические основы перегонки. Схемы простой перегонки и перегонки с водяным паром, материальный баланс и определение расхода пара на перегонку.

Непрерывная и периодическая ректификация. Механизм взаимодействия флегмы и пара на контактных устройствах колонн. Материальный баланс, построение рабочих линий, определение теоретического и действительного числа тарелок. Влияние флегмового числа на работу колонн.

4.4 Сушка.

Физические основы сушки. Свойства влажного воздуха, основные параметры J-X диаграммы. Материальный и тепловой балансы конвективной сушки. Кинетика, движущая сила и механизм сушки. Изображение процессов сушки на J-x диаграмме, определение необходимого количества воздуха и теплоты.

4.5 Процессы массообмена с фиксированной границей раздела фаз.

Процессы массообмена с фиксированной границей раздела фаз. Адсорбция, ионный обмен, экстрагирование и растворение, кристаллизация, мембранные процессы. Общая характеристика процессов и области применения. Физические основы адсорбции. Основные виды промышленных адсорбентов и их характеристика. Статика и динамика адсорбции. Конструкции адсорберов: с неподвижным и псевдоожиженным слоем сорбента.

Модуль 2. Особенности процессов и аппаратов биотехнологии

1. Механические процессы

1.1 Процессы измельчения

Теоретические основы процессов измельчения. Способы измельчения. Классификация измельчающих устройств. Конструкции основных типов дробилок. Определение энергоемкости процесса измельчения.

1.2 Процессы сортирования сыпучих материалов

Способы разделения частиц. Разделение по размерам и форме. Ситовой анализ. Виды сит. Аппараты для сортировки. Магнитная и электромагнитная сепарация.

1.3 Процессы формообразования сыпучих материалов

Формование. Прессование. Гранулирование. Таблетирование. Конструктивные особенности аппаратов для формования.

Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты.

2.1 Гидравлические машины

Гидравлические машины для перемещения жидкостей, сжатия и перемещения газов.

Насосы. Особенности конструкций насосов, применяемых в биотехнологических процессах. Компрессорные машины. Области применения.

2.2 Процессы образования неоднородных систем

Понятие неоднородной системы. Способы перемешивания. Характеристика применяемых механических мешалок. Пневматическое перемешивание. Диспергирование. Пенообразование. Расчет энергии на перемешивание.

2.3 Процессы разделения неоднородных жидкостных и газовых систем

Способы разделения систем. Особенности протекания процессов разделения под действием силы тяжести и центробежных сил. Седиментация, центрифугирование, сепарирование, фильтрование. Флотация. Классификация и конструкции аппаратов, реализующих процессы. Мембранное разделение. Ультрафильтрация.

Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты.

3.1 Теплообменные процессы с изменением и без изменения агрегатного состояния вещества.

Физические основы теплопередачи. Движущая сила и уравнение теплопередачи. Схемы движения теплоносителей. Тепловые балансы. Использование теории теплопередачи в расчетах тепловых процессов и аппаратов. Характеристика основных способов нагрева.

3.2 Теплообменные аппараты.

Конструкции теплообменных аппаратов. Изучение конструктивных особенностей аппаратов, применяемых в биотехнологической отрасли. Определение основных технологических характеристик. Основные положения расчета теплообменных аппаратов.

3.3 Процесс выпаривания

Конструкции аппаратов, применяемых в биотехнологии

3.4 Термическая стерилизация

Методы стерилизации. Тепловая стерилизация. Виды термической стерилизации. Аппаратура, реализующая процесс.

Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты.

4.1. Сорбционные процессы

Физические основы массообменных процессов. Особенности массообменных процессов с участием клетки.

Адсорбция. Определение коэффициентов массопередачи в аппаратах со слоем адсорбента.

Абсорберы и адсорберы. Расчет аппаратов.

4.2 Дистилляция и ректификация

Физические основы перегонки. Материальный баланс, построение рабочих линий, определение теоретического и действительного числа тарелок. Многокомпонентная ректификация.

4.3 Кристаллизация

Физические основы кристаллизации. Материальный и тепловой балансы. Кинетика процесса кристаллизации. Классификация и конструкции кристаллизаторов.

4.4 Сушка.

Способы и виды сушки. Сушка продуктов биосинтеза. Контактная, конвективная, сублимационная сушка. Классификация сушилок. Конструкционные особенности сушилок, применяемых в биотехнологических процессах. Расчет сушильных установок.

4.5 Экстракция и экстрагирование.

Физические основы экстракции. Экстракция из жидких систем. Экстрагирование из твердых тел. Статика и кинетика процесса. Аппаратура для экстракции и выщелачивания. Расчет экстракционных аппаратов. Способы интенсификации процессов.

5.3. Темы и формы занятий семинарского типа

Учебный план по дисциплине предусмотрены лабораторные и практические занятия

№	Наименование раздела дисциплины (модуля)	Форма проведения занятия	Количество академических часов
			очно-заочное
	Модуль 1. Основные процессы и аппараты химической технологии		
1	Раздел 1. Гидравлика и гидравлические машины. (тема: 1.3 Гидродинамика)	практическая работа	3
2	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты.. (тема: 2.1 Разделение неоднородных систем)	практическая работа	2
3	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты.. (тема: 2.1 Разделение неоднородных систем)	практическая работа	2
4	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты..	практическая работа	2

№	Наименование раздела дисциплины (модуля)	Форма проведения занятия	Количество академических часов
			очно-заочное
	(тема: 2.2 Псевдооживление и пневмотранспорт)		
5	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.1. Физические основы тепловых процессов.)	практическая работа	6
6	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.2. Выпаривание)	практическая работа	3
7	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.1. Физические основы массообменных процессов)	практическая работа	6
8	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.3. Перегонка)	практическая работа	2
9	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.4. Сушка)	практическая работа	4
Модуль 2. Особенности процессов и аппаратов биотехнологии			
1	Раздел 1. Механические процессы. (тема: 1.1 Процессы измельчения) Расчет затрат энергии на измельчение сырья.	практическая работа	2
2	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты. (тема: 2.1 Гидравлические машины) Расчет и выбор насосов, применяемых в биотехнологических производствах.	практическая работа	2
3	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты. (тема: 2.1 Гидравлические машины) Определение гидравлических сопротивлений трубопроводов	лабораторная работа	2
4	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты. (тема: 2.3 Процессы разделения неоднородных жидкостных и газовых систем) Исследование процесса фильтрования на элементе вакуум-фильтра.	лабораторная работа	2
5	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты. (тема: 2.3 Процессы разделения неоднородных жидкостных и газовых систем) Исследование работы циклона	лабораторная работа	2
6	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.2 Теплообменные аппараты.) Конструктивные особенности теплообменников, применяемых в отрасли. Основные положения расчета теплообменной аппаратуры (на примере трубчатого теплообменника)	практическая работа	4
7	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.3 Выпаривание) Определение температурных депрессий растворов	лабораторная работа	2
8	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.4. Сушка) Распылительные сушилки для термолабильных растворов. Сублимационная сушка. Расчет сушильных установок	практическая работа	2

№	Наименование раздела дисциплины (модуля)	Форма проведения занятия	Количество академических часов
			очно-заочное
9	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.1. Сорбционные процессы) Исследование влияния скорости газа в пленочном абсорбере на величину коэффициента массопередачи	лабораторная работа	2
10	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.4. Сушка) Исследование кинетики сушки в конвективной сушилке	лабораторная работа	2
Итого:			52

5.4 Детализация самостоятельной работы

№	Наименование раздела дисциплины (модуля)	Вид самостоятельной работы	Трудоем- кость, час
			очно-заочное
Модуль 1. Основные процессы и аппараты химической технологии			
1	Раздел 1. Гидравлика и гидравлические машины. (тема 1.2 Гидростатика)	Подготовка к тестовому контролю	15
2	Раздел 1. Гидравлика и гидравлические машины. (тема: 1.3 Гидродинамика)	Подготовка к коллокви- уму, подготовка к те- стовому контролю	15
3	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппара- ты. (тема: 2.1 Разделение неоднородных си- стем)	Подготовка к коллокви- уму по теме лаборатор- ной работы	20
4	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппара- ты. (тема: 2.1 Разделение неоднородных си- стем)	Подготовка к колло- квиуму по теме лабо- раторной работы, подго- товка к тестовому кон- тролю,	20
5	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппара- ты. (тема: 2.2 Псевдооживление и пневмот- ранспорт)	Подготовка к коллокви- уму по теме лаборатор- ной работы, подготовка к тестовому контролю	20
6	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.1. Физические основы тепловых процессов.)	Подготовка к коллокви- уму	20
7	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.1. Физические основы тепловых процессов.)	Подготовка к тестовому контролю	26
8	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.2. Выпаривание)	Подготовка к коллокви- уму по теме лаборатор- ной работы	20
9	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.2. Выпаривание)	Подготовка к тестовому контролю	20
10	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты	Подготовка к коллокви-	

	(тема: 4.1. Физические основы массообменных процессов)	уму по теме лабораторной работы	10
11	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.1. Физические основы массообменных процессов)	Подготовка к тестовому контролю	20
12	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.2. Абсорбция)	Подготовка к тестовому контролю	20
13	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.3. Перегонка)	Подготовка к коллоквиуму	10
14	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.3. Перегонка)	Подготовка к тестовому контролю	20
15	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.4. Сушка.)	Подготовка к коллоквиуму по теме лабораторной работы	10
16	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.4. Сушка.)	Подготовка к тестовому контролю	10
17	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.5 Процессы массообмена с фиксированной границей раздела фаз.)	Подготовка к тестовому контролю	10
Модуль 2. Особенности процессов и аппаратов биотехнологии			
1	Раздел 1. Механические процессы. (тема: 1.1 Процессы измельчения) Расчет затрат энергии на измельчение сырья.	Подготовка к опросу	10
2	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты. (тема: 2.1 Гидравлические машины) Расчет и выбор насосов, применяемых в биотехнологических производствах.	Подготовка к опросу	2
3	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты. (тема: 2.2. Процессы образования неоднородных систем) Расчет энергии на перемешивание	Подготовка к опросу	2
4	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты. (тема: 2.3 Процессы разделения неоднородных жидкостных и газовых систем) Расчет центрифуг	Подготовка к коллоквиуму, подготовка к опросу	2
5	Раздел 2. Гидромеханические процессы и аппараты. (тема: 2.3 Процессы разделения неоднородных жидкостных и газовых систем) Стерилизация воздуха фильтрацией	Подготовка к опросу, подготовка доклада по теме занятия	1
6	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.2 Теплообменные аппараты.) Конструктивные особенности теплообменников, применяемых в отрасли. Основные положения расчета теплообменной аппаратуры (на примере трубчатого теплообменника)	Подготовка к опросу	4
7	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.3 Выпаривание) Изучение процесса выпаривания на примере МВУ.	Подготовка к опросу	2
8	Раздел 3. Тепловые процессы и аппараты (тема: 3.3 Термическая стерилизация) Установки непрерывной стерилизации жидких питательных	Подготовка к опросу, подготовка доклада по теме занятия	2

	сред.		
9	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.1. Сорбционные процессы) Определение коэффициента массопередачи в аппаратах со слоем адсорбента.	Подготовка к коллоквиуму по теме лабораторной работы, подготовка к опросу, подготовка доклада по теме занятия	4
10	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.2. Дистилляция и ректификация) Расчет основных размеров ректификационных аппаратов	Подготовка к опросу, подготовка доклада по теме занятия	2
11	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.3. Кристаллизация) Материальный и тепловой балансы	Подготовка к опросу, подготовка доклада по теме занятия	2
12	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.4. Сушка) Распылительные сушилки для термолабильных растворов. Сублимационная сушка. Расчет сушильных установок	Подготовка к коллоквиуму по теме лабораторной работы Подготовка к опросу, подготовка доклада по теме занятия	2
13	Раздел 4. Массообменные процессы и аппараты (тема: 4.5. Экстракция и экстрагирование) Экстракторы. Определение конструктивных и технологических параметров.	подготовка к опросу	2
14	Курсовая работа	Выполнение курсового проекта	33,5
18	Подготовка к промежуточной аттестации	Изучение лекционного материала, литературных источников в соответствии с тематикой	12,4
Итого:			368,9

6. Перечень учебно-методического обеспечения по дисциплине

Основная и дополнительная литература

№ п/п	Автор, наименование	Год издания	Примечание
Основная учебная литература			
1	Процессы и аппараты химической технологии. Общий курс : учебник : в 2 книгах / В. Г. Айнштейн, М. К. Захаров, Г. А. Носов [и др.] ; под редакцией В. Г. Айнштейна. — 8-е изд., стер. — Санкт-Петербург : Лань, [б. г.]. — Книга 1 : Книга 1 — 2019. — 916 с. — ISBN 978-5-8114-2975-2. — Текст : электронный // Лань : электронно-библиотечная система. — URL: https://e.lanbook.com/book/111193 — Текст: электронный.	2019	Полнотекстовый доступ при входе по логину и паролю*
2	Процессы и аппараты химической технологии. Общий курс : учебник : в 2 книгах / В. Г. Айнштейн, М. К. Захаров, Г. А. Носов [и др.] ; под редакцией В. Г. Айнштейна. — 8-е изд., стер. — Санкт-Петербург : Лань, [б. г.]. — Книга 2 : Книга 2 — 2019. — 876 с. — ISBN 978-5-8114-	2019	Полнотекстовый доступ при входе по логину и паролю*

	2975-2. — Текст : электронный // Лань : электронно-библиотечная система. — URL: https://e.lanbook.com/book/111194 — Режим доступа: для авториз. пользователей.		
3	Процессы и аппараты пищевых производств и биотехнологии : учебное пособие / Д. М. Бородулин, М. Т. Шульбаева, Е. А. Сафонова, Е. А. Вагайцева. — 3-е изд., стер. — Санкт-Петербург : Лань, 2020. — 292 с. — ISBN 978-5-8114-5136-4. — Текст : электронный // Лань : электронно-библиотечная система. — URL: https://e.lanbook.com/book/132259 — Режим доступа: для авториз. пользователей.	2020	Полнотекстовый доступ при входе по логину и паролю*
4	Пелевина, Л. Ф. Процессы и аппараты : учебник / Л. Ф. Пелевина, Н. И. Пилипенко. — 2-е изд., испр. — Санкт-Петербург : Лань, 2020. — 332 с. — ISBN 978-5-8114-4617-9. — Текст : электронный // Лань : электронно-библиотечная система. — URL: https://e.lanbook.com/book/131013 — Режим доступа: для авториз. пользователей.	2020	Полнотекстовый доступ при входе по логину и паролю*
5	Ведерникова, М. И. Основные процессы и аппараты химической технологии в виде логико-структурных схем. В двух книгах. Книга 2. Массообменные процессы : учебное пособие : в 2 частях / М. И. Ведерникова, В. Б. Терентьев, Ю. Л. Юрьев. — Екатеринбург : УГЛУТУ, [б. г.]. — Часть 2 — 2017. — 176 с. — ISBN 978-5-94984-628-5. — Текст : электронный // Лань : электронно-библиотечная система. — URL: https://e.lanbook.com/book/142567 — Режим доступа: для авториз. пользователей.	2017	Полнотекстовый доступ при входе по логину и паролю*
Дополнительная учебная литература			
6	Касаткин А.Г.и др.Основные процессы и аппараты химической технологии. Учебник.- М.: ООО “ ИД Альянс” ,2009.-753с.	2009	(35экз)
7	Дытнерский Ю.И. Процессы и аппараты химической технологии. Учебник.- М.: Химия, 2010.-368с.	2010	(30 экз)*
8	Павлов К.Ф., Романков П.Г., Носков А.А.Примеры и задачи по курсу ПАХТ Учебное пособие.- М.: ООО “ ИД Альянс”, 2005.- 576 с.	2005	(90 экз)*
9	Щеколдина, Т. В. Физико-химические основы и общие принципы переработки растительного сырья : учебное пособие / Т. В. Щеколдина, Е. А. Ольховатов, А. В. Степовой. — 2-е изд., стер. — Санкт-Петербург : Лань, 2018. — 208 с. — ISBN 978-5-8114-2697-3. — Текст : электронный // Лань : электронно-библиотечная система. — URL: https://e.lanbook.com/book/108321 — Режим доступа: для авториз. пользователей.	2018	Полнотекстовый доступ при входе по логину и паролю*

10	Рогова, Л. И. Выпаривание и кристаллизация : учебное пособие / Л. И. Рогова. — Норильск : НГИИ, 2016. — 76 с. — ISBN 978-5-89009-667-8. — Текст : электронный // Лань : электронно-библиотечная система. — URL: https://e.lanbook.com/book/155878 — Режим доступа: для авториз. пользователей	2016	Полнотекстовый доступ при входе по логину и паролю*
11	Смирнов, Н. Н. Альбом типовой химической аппаратуры (принципиальные схемы аппаратов) : учебное пособие / Н. Н. Смирнов, В. М. Барабаш, К. А. Карпов ; под общей редакцией Н. Н. Смирнова. — 4-е изд., стер. — Санкт-Петербург : Лань, 2019. — 84 с. — ISBN 978-5-8114-4122-8. — Текст : электронный // Лань : электронно-библиотечная система. — URL: https://e.lanbook.com/book/115527 — Режим доступа: для авториз. пользователей.	2019	Полнотекстовый доступ при входе по логину и паролю*
12	Орлов В.П. Процессы и аппараты химической технологии. Справочные материалы. Учебное издание.- Екатеринбург:УГЛТУ,2002.-121с.	2002	(247 экз)*
13	Ведерникова М.И. Лабораторный практикум по курсу ПАХТ ч.І, ч.ІІ : методические указания к лабораторному практикуму для обучающихся очной и заочной форм обучения.	2002	(100 экз)*
14	Ведерникова М.И., Таланкин В.С., Панова Т.М. Общие требования к выполнению и оформлению курсовых и дипломных проектов (работ) ч.1 и 11, 2002г.,106с.	2002	(100 экз)*
15	Ведерникова М.И., Старцева Л.Г., Юрьев Ю.Л., Орлов В.П. Примеры и задачи по массообменным процессам химической технологии. Ч.1-1У, 2009-2011г.,946с.	2011	(100 экз)*
16	Ведерникова М.И., Таланкин В.С., Юрьев Ю.Л. Оборудование для переработки растительного сырья. Атлас чертежей. Екатеринбург, 2005г.,75с.	2005	(100 экз)*
17	Ведерникова М.И.и др. Проектирование выпарной установки Ч.1, 11 и 111,2002г.,135с.	2002	(100 экз)*
18	Ведерникова М.И.и др. Проектирование непрерывнодействующей фильтровальной установки.2005, 44с.	2005	(100 экз)*

*- прежде чем пройти по ссылке, необходимо войти в систему

Функционирование электронной информационно-образовательной среды обеспечивается соответствующими средствами информационно-коммуникационных технологий.

Электронные библиотечные системы

Каждый обучающийся обеспечен доступом к электронной библиотечной системе УГЛУТУ (<http://lib.usfeu.ru/>), ЭБС Издательства Лань <http://e.lanbook.com/>, ЭБС Университетская библиотека онлайн <http://biblioclub.ru/>, содержащих издания по основным изучаемым дисциплинам и сформированных по согласованию с правообладателями учебной и учебно-методической литературы.

Справочные и информационные системы

1. Справочно-правовая система «Консультант Плюс».
2. Информационно-правовой портал Гарант. Режим доступа: <http://www.garant.ru/>
3. База данных Scopus компании Elsevier B.V. <https://www.scopus.com/>

Профессиональные базы данных

1. Информационная система «ТЕХНОРМАТИВ». – Режим доступа: <https://www.technormativ.ru/>;
2. Научная электронная библиотека eLibrary. – Режим доступа: <http://elibrary.ru/>.

Нормативно-правовые акты

1. Федеральный закон от 30 декабря 2020 г. № 492-ФЗ "О биологической безопасности в Российской Федерации".
<http://publication.pravo.gov.ru/Document/View/0001202012300021>
2. Указ Президента Российской Федерации от 08.02.2021 г. №76 « О мерах по реализации государственной научно-технической политики в области экологического развития Российской Федерации и климатических изменений».
<http://publication.pravo.gov.ru/Document/View/0001202102080007>.
3. Федеральный закон от 3 июля 2016 г. № 358-ФЗ «О внесении изменений в отдельные законодательные акты Российской Федерации в части совершенствования государственного регулирования в области генно-инженерной деятельности».
<http://publication.pravo.gov.ru/Document/View/0001201607040147>.
4. Федеральный закон от 23 июня 2016 г. № 180-ФЗ "О биомедицинских клеточных продуктах" с изменениями и поправками в виде Федерального закона от 3 августа 2018 г. № 323-ФЗ "О внесении изменений в отдельные законодательные акты Российской Федерации по вопросу обращения биомедицинских клеточных продуктов".
<http://publication.pravo.gov.ru/Document/View/0001201606230027>.
5. Стратегия развития лесного комплекса Российской Федерации до 2030 года (утв. распоряжением Правительства Российской Федерации от 20 сентября 2018 г. № 1989-р). <http://docs.cntd.ru/document/551187885>.

7. Фонд оценочных средств для проведения промежуточной аттестации обучающихся по дисциплине

7.1. Перечень компетенций с указанием этапов их формирования в процессе освоения образовательной программы

Формируемые компетенции	Вид и форма контроля
ОПК-4 - способность проектировать отдельные элементы технических и технологических систем, технических объектов, технологических процессов биотехнологического производства на основе применения базовых инженерных и технологических знаний	Промежуточный контроль: зачет, экзамен, защита курсового проекта Текущий контроль: подготовка к коллоквиуму, выполнение лабораторной работы, опрос, подготовка доклада, практических заданий, тестирование.

ОПК-5 - способность эксплуатировать технологическое оборудование, выполнять технологические операции, управлять биотехнологическими процессами, контролировать количественные и качественные показатели получаемой продукции	Промежуточный контроль: зачет, экзамен, защита курсового проекта Текущий контроль: подготовка к коллоквиуму, выполнение лабораторной работы, опрос, подготовка доклада, практических заданий, тестирование.
--	---

7.2. Описание показателей и критериев оценивания компетенций на различных этапах их формирования, описание шкал оценивания

Критерии оценивания устного ответа на контрольные вопросы экзамена (промежуточный контроль формирования компетенций ОПК-4,ОПК-5)

отлично – дан полный, развернутый ответ на поставленный вопрос, показана совокупность осознанных знаний об объекте, доказательно раскрыты основные положения темы; в ответе прослеживается четкая структура, логическая последовательность, отражающая сущность раскрываемых понятий, теорий, явлений. Знание об объекте демонстрируется на фоне понимания его в системе данной науки и междисциплинарных связей. Ответ изложен литературным языком в терминах науки, показана способность быстро реагировать на уточняющие вопросы;

хорошо – дан полный, развернутый ответ на поставленный вопрос, показано умение выделить существенные и несущественные признаки, причинно-следственные связи. Ответ четко структурирован, логичен, изложен в терминах науки. Однако допущены незначительные ошибки или недочеты, исправленные бакалавром с помощью «наводящих» вопросов;

удовлетворительно – дан неполный ответ, логика и последовательность изложения имеют существенные нарушения. Допущены грубые ошибки при определении сущности раскрываемых понятий, теорий, явлений, вследствие непонимания бакалавром их существенных и несущественных признаков и связей. В ответе отсутствуют выводы. Умение раскрыть конкретные проявления обобщенных знаний не показано. Речевое оформление требует поправок, коррекции;

неудовлетворительно – бакалавр демонстрирует незнание теоретических основ предмета, не умеет делать аргументированные выводы и приводить примеры, показывает слабое владение монологической речью, не владеет терминологией, проявляет отсутствие логичности и последовательности изложения, делает ошибки, которые не может исправить, даже при коррекции преподавателем, отказывается отвечать на занятии.

Критерии оценивания устного ответа на контрольные вопросы зачета (промежуточный контроль формирования компетенций ОПК-4,ОПК-5)

отлично – дан полный, развернутый ответ на поставленный вопрос, показана совокупность осознанных знаний об объекте, доказательно раскрыты основные положения темы; в ответе прослеживается четкая структура, логическая последовательность, отражающая сущность раскрываемых понятий, теорий, явлений. Знание об объекте демонстрируется на фоне понимания его в системе данной науки и междисциплинарных связей. Ответ изложен литературным языком в терминах науки, показана способность быстро реагировать на уточняющие вопросы;

хорошо – дан полный, развернутый ответ на поставленный вопрос, показано умение выделить существенные и несущественные признаки, причинно-следственные связи. Ответ четко структурирован, логичен, изложен в терминах науки. Однако допущены незначительные ошибки или недочеты, исправленные бакалавром с помощью «наводящих» вопросов;

удовлетворительно – дан неполный ответ, логика и последовательность изложения имеют существенные нарушения. Допущены грубые ошибки при определении сущности раскрываемых понятий, теорий, явлений, вследствие непонимания бакалавром их существенных и несущественных признаков и связей. В ответе отсутствуют выводы. Умение раскрыть конкретные проявления обобщенных знаний не показано. Речевое оформление требует поправок, коррекции;

неудовлетворительно – бакалавр демонстрирует незнание теоретических основ предмета, не умеет делать аргументированные выводы и приводить примеры, показывает слабое владение монологической речью, не владеет терминологией, проявляет отсутствие логичности и последовательности изложения, делает ошибки, которые не может исправить, даже при коррекции преподавателем, отказывается отвечать на занятии.

Критерии оценивания курсового проекта (промежуточный контроль формирования компетенций ОПК-4,ОПК-5)

отлично: содержание полностью раскрывает тему курсового проекта; работа выполнена в срок; оформление, структура и стиль работы образцовые; работа выполнена самостоятельно; присутствуют собственные обобщения, заключения и выводы. Обучающийся правильно ответил на все вопросы при защите курсового проекта. Обучающийся спроектировал заданные технологические процессы с использованием автоматизированных систем технологической подготовки производства, на высоком уровне показал способность к реализации и управлению биотехнологическими процессами.

хорошо: содержание в основном раскрывает тему курсового проекта; работа выполнена в срок; в оформлении, структуре и стиле работы нет грубых ошибок; работа выполнена самостоятельно; присутствуют собственные обобщения, заключения и выводы. Обучающийся при защите курсового проекта правильно ответил на все вопросы с помощью преподавателя. Обучающийся на базовом уровне спроектировал заданные технологические процессы с использованием автоматизированных систем технологической подготовки производства, на высоком уровне показал способность к реализации и управлению биотехнологическими процессами.

удовлетворительно: содержание соответствует теме курсового проекта; работа выполнена с нарушением графика; в оформлении, структуре и стиле работы есть недостатки; работа выполнена самостоятельно, присутствуют собственные обобщения. Обучающийся при защите курсового проекта ответил не на все вопросы. Обучающийся на пороговом уровне спроектировал заданные технологические процессы с использованием автоматизированных систем технологической подготовки производства, на высоком уровне показал способность к реализации и управлению биотехнологическими процессами.

неудовлетворительно: содержание не соответствует теме курсового проекта; оформление работы не соответствует требованиям; отсутствуют или сделаны неправильные выводы и обобщения. Обучающийся не ответил на вопросы при защите курсового проекта. Обучающийся на низком уровне спроектировал заданные технологические процессы с использованием автоматизированных систем технологической подготовки производства, на высоком уровне показал способность к реализации и управлению биотехнологическими процессами.

Критерии оценивания устного ответа на вопросы коллоквиума и отчетных материалов по лабораторным работам (текущий контроль формирования компетенций ОПК-4,ОПК-5):

отлично: работа выполнена в срок; алгоритм, содержательная часть отчета и оформление образцовые; работа выполнена самостоятельно; присутствуют собственные обобщения, заключения и выводы. Обучающийся правильно ответил на все вопросы при сдаче коллоквиума и защите отчета.

хорошо: работа выполнена в срок; в оформлении отчета и его содержательной части нет грубых математических ошибок; работа выполнена самостоятельно; присутствуют собственные обобщения, заключения и выводы. Обучающийся при сдаче коллоквиума и защите отчета правильно ответил на все вопросы с помощью преподавателя.

удовлетворительно: работа выполнена с нарушением графика; в оформлении, содержательной части отчета есть недостатки; работа выполнена самостоятельно, присутствуют собственные обобщения. Обучающийся при сдаче коллоквиума и защите отчета ответил не на все вопросы.

неудовлетворительно: оформление отчета не соответствует требованиям; выбран не верный алгоритм расчета отчета; работа имеет грубые математические ошибки, отсутствуют или сделаны неправильные выводы и обобщения. Обучающийся не ответил на вопросы коллоквиума и не смог защитить отчет.

Критерии оценки отчетных материалов по практическим работам (текущий контроль формирования компетенций ОПК-4,ОПК-5)

(отлично): работа выполнена в срок; оформление, алгоритм решения задачи и правильность расчета образцовые; задание выполнено самостоятельно.

(хорошо): работа выполнена в срок; оформление, алгоритм решения задачи образцовые; в задаче нет грубых математических ошибок; задача выполнена самостоятельно.

(удовлетворительно): работа выполнена с нарушением графика; в оформлении, выбранном алгоритме решения задачи есть недостатки; задача не имеет грубых математических ошибок; задача выполнена самостоятельно.

(неудовлетворительно): оформление работы не соответствует требованиям; выбран не верный алгоритм решения задачи; работа имеет грубые математические ошибки.

Критерии оценивания устного ответа опроса по теме занятия (текущий контроль формирования компетенций ОПК-4,ОПК-5):

отлично:. Обучающийся правильно ответил на все контрольные вопросы при устном опросе. Принимал активное участие в дискуссии.

хорошо:. Обучающийся правильно ответил при устном опросе на все вопросы с помощью преподавателя. Принимал участие в дискуссии.

удовлетворительно: Обучающийся при устном опросе ответил не на все контрольные вопросы и не принимал участие в дискуссии.

неудовлетворительно: Обучающийся не ответил на вопросы при устном опросе и не принимал участие в дискуссии.

Критерии оценивания доклада по теме занятия (текущий контроль формирования компетенций ОПК-4,ОПК-5):

отлично: работа выполнена в срок; содержательная часть доклада образцовые; работа выполнена самостоятельно; присутствуют собственные обобщения, заключения и выводы. Обучающийся правильно ответил на все контрольные вопросы при устном опросе.

хорошо: работа выполнена в срок; в содержательной части доклада нет грубых ошибок; работа выполнена самостоятельно; присутствуют собственные обобщения, заключения и выводы. Обучающийся правильно ответил при устном опросе на все вопросы с помощью преподавателя.

удовлетворительно: работа выполнена с нарушением графика; в содержательной части доклада есть недостатки; работа выполнена самостоятельно, присутствуют собственные обобщения. Обучающийся при устном опросе ответил не на все контрольные вопросы.

неудовлетворительно: представленный доклад по теме занятия не соответствует требованиям; отсутствуют или сделаны неправильные выводы и обобщения. Обучающийся не ответил на вопросы при устном опросе.

Критерии оценивания выполнения заданий в тестовой форме (текущий контроль формирования компетенций ОПК-4,ОПК-5)

По итогам выполнения тестовых заданий оценка производится по четырехбалльной шкале. При правильных ответах на:

86-100% заданий – оценка *«отлично»*;

71-85% заданий – оценка *«хорошо»*;

51-70% заданий – оценка *«удовлетворительно»*;

менее 51% - оценка *«неудовлетворительно»*.

7.3. Типовые контрольные задания или иные материалы, необходимые для оценки знаний, умений, навыков и (или) опыта деятельности, характеризующих этапы формирования компетенций в процессе освоения образовательной программы

Контрольные вопросы к экзамену (6 семестр) (промежуточный контроль)

1. Основное уравнение гидростатики, его вывод и физический смысл. Техническое применение (дымовая труба, сифон, гидравлический пресс и др.)
2. Уравнение неразрывности потока. Уравнение расхода. Режимы течения жидкости.
3. Центробежные насосы. Устройство и принцип работы. Уравнение центробежного насоса Эйлера. Действительный и теоретический напор. Характеристика центробежных насосов. Работа насоса на сеть. Выбор насоса.
4. Способы разделения жидких и газовых неоднородных систем. Характеристика неоднородных систем.
5. Материальный баланс разделения.
6. Отстаивание. Кинетика отстаивания. Расчет отстойников
7. Основные характеристики зернистого слоя. Режимы псевдоожижения. Зависимость сопротивления слоя от скорости газа
8. Расчет критических скоростей псевдоожижения. Расчет диаметра аппарата с псевдоожиженным слоем
9. Перемешивание в жидкой среде. Технические методы перемешивания. Показатели работы перемешивающих устройств
10. Режимы перемешивания. Расчет мощности, потребляемой мешалкой. Определяющее число оборотов..
11. Виды механических мешалок. Их сравнительная характеристика.
12. Способы передачи тепла. Сложная теплоотдача.
13. Тепловая нагрузка, удельный тепловой поток. Методы составления теплового баланса.
14. Теплопроводность. Температурное поле и температурный градиент. Теплопроводность многослойной стенки.
15. Кожухотрубчатые теплообменники с неподвижной трубной решеткой. Одно- и многоходовые. Области применения.
16. Конструкции кожухотрубчатых теплообменников с компенсацией температурных напряжений.
17. Теплообменники типа «труба в трубе». Устройство и принцип работы. Достоинства и недостатки.
18. Типы теплообменников. Смесительные теплообменники, барометрический конденсатор.

19. Технические методы выпаривания. Материальный баланс.
20. Схема однокорпусной выпарной установки.
21. Тепловой баланс однокорпусной выпарной установки.
22. Многокорпусное выпаривание. Схемы питания раствором. Достоинства и недостатки.
23. Прямоточная схема МВУ. Явление самоиспарения. Расчет количества паров самоиспарения.
24. Температурный режим работы МВУ. Общая и полезная разность температур. Способы распределения полезной разности температур по корпусам.
25. Температурные потери и температура кипения раствора. Правило Бабо, правило Дюринга.
26. Гидростатическая и гидравлическая депрессии. Способы расчета.
27. Многокорпусное выпаривание. Тепловой баланс.
28. Многокорпусное выпаривание. Коэффициенты испарения и самоиспарения. Физический смысл.
29. Выпаривание. Расчет поверхности нагрева. Способы распределения полезной разности температур по корпусам.
30. Выпарные аппараты с естественной циркуляцией.
31. Выпарные аппараты с принудительной циркуляцией.
32. Пленочные выпарные аппараты.
33. Механизм процесса массоотдачи. Уравнение массоотдачи. Расчет коэффициентов массоотдачи.
34. Вывести уравнение взаимосвязи между коэффициентом массопередачи и коэффициентами массоотдачи.
35. Механизм процесса массопереноса. Конвективная и молекулярная диффузия. Уравнения молекулярной и турбулентной диффузии.
36. Тарельчатый абсорбер с переливными устройствами. Типы тарелок и оценка их эффективности
37. Тарельчатый абсорбер с провальными тарелками. Устройство, принцип работы. Гидродинамические режимы.
38. Насадочный абсорбер. Устройство, требование к насадке. Гидродинамические режимы работы.
39. Расчет средней движущей силы процесса массопередачи, если линия равновесия прямая.
40. Массообменные процессы. Изображение рабочей и равновесной линий при прямотоке и противотоке. Определение движущей силы.
41. Средняя движущая сила и число единиц переноса. Физический смысл единицы переноса
42. Массообменные процессы. Статика. Равновесная линия. Коэффициент распределения.
43. Оптимальный расход абсорбента.
44. Критерии, характеризующие процессы массопередачи. Вывод критериев, их физический смысл.
45. Расчет реального числа тарелок массообменного аппарата с помощью кинетической кривой (графо-аналитический способ).
46. Массообменные процессы. Изображение рабочей и равновесной линий при прямотоке и противотоке. Определение движущей силы.
47. Абсорбция. Закон Генри. Влияние температуры и давления на процесс абсорбции.
48. Расчет средней движущей силы процесса массопередачи, если линия равновесия кривая.

49. Материальный баланс абсорбции. Уравнение рабочей линии для прямого и противотока.
50. Число единиц переноса и методы его определения
51. Расчет основных размеров массообменных аппаратов с непрерывным контактом фаз.
52. Расчет основных размеров аппаратов со ступенчатым контактом фаз (диаметр и высота).
53. Влияние удельного расхода абсорбента на величину движущей силы процесса и размеры абсорбера.
54. Флегмовое число. Зависимость между флегмовым числом, размерами аппарата и расходом греющего пара и охлаждающей воды.
55. Закон Рауля. Закон Дальтона. Правило Трутона. Азеотропные смеси.
56. Перегонка. Диаграммы $P - x$, $t - x, y$, $y - x$.
57. Простая перегонка. Физические основы перегонки с водяным паром. Расчет расхода острого пара. Области применения.
58. Принципиальная схема ректификационной установки. Функциональное действие основных элементов.
59. Материальный баланс ректификации. Способы расчета минимального флегмового числа
60. Свойства реальных смесей взаиморастворимых жидкостей. Отклонения от закона Рауля (изобразить на диаграммах $P-x$, $t-x, y$, $y-x$). II закон Коновалова и Вревского.
61. Тепловой баланс ректификационной установки.
62. Вывести уравнение рабочих линий для укрепляющей и исчерпывающей части ректификационной колонны.
63. Физические основы процесса ректификации. Однократные равновесные испарения и конденсация. Изображение процесса на диаграмме $t - x_1 y$.
64. Свойства идеальных смесей с неограниченной взаимной растворимостью. Законы Рауля, Дальтона, I закон Коновалова.
65. Варианты процесса сушки (рассказать по выбору).
66. Пневматическая труба – сушилка. Устройство, принцип работы
67. Материальный баланс сушки (баланс по потоку, твердому веществу, по влаге, по абсолютно - сухому веществу, по влаге с воздухом).
68. Тепловой баланс конвективной сушилки
69. Основные параметры влажного воздуха. Вывести расчетное уравнение взаимосвязи относительной влажности и влагосодержания воздуха
70. Сушилка “кипящего слоя”. Устройство, принцип работы
71. Кинетика сушки. Скорость сушки в первом и втором периодах. Физические основы деления на стадии. Факторы, влияющие на скорость конвективной сушки.
72. Распылительная сушилка. Устройство, принцип работы
73. Специальные виды сушки.
74. Равновесие при сушке. Движущая сила процесса сушки. Формы связи влаги с материалом.
75. Изображение основных процессов на I-x диаграмме (нагрев, охлаждение, сушка, смешение потоков).
76. Барабанная сушилка. Устройство и принцип работы.
77. Конструкции контактных сушилок.
78. Кинетика процесса сушки. Кинетические кривые сушки.
79. Теоретическая и действительная сушилка. Построение линии действительной сушки на I-x диаграмме.

Контрольные вопросы к зачету (8 семестр)(промежуточный контроль)

1. Основные способы выделения и очистки продуктов при проведении биотехнологических процессов
2. Основные конструкции выпарных аппаратов в биотехнологической промышленности
3. Флотация. Принцип флотации. Виды флотации и области их применения.
4. Конструкции флотационных аппаратов
5. Адсорбция. Механизм адсорбции.
6. Конструкции аппаратов.
7. Кристаллизация. Механизм. Тепловой и материальный баланс.
8. Конструкция кристаллизационных аппаратов.
9. Центрифугирование. Принцип центрифугирования. Конструкции аппаратов.
10. Сушка в биотехнологических процессах. Конструкции аппаратов.
11. Экстракция. Закономерности протекания процесса. Способы экстракции и расчет.
12. Экстракция с перекрестным током.
13. Противоточная экстракция.
14. Выщелачивание. Закономерности протекания процесса. Конструкции аппаратов.
15. Транспортирование жидкостей. Расчет насосов. Построение рабочей точки. Выбор насосов.
16. Перемешивание. Виды перемешивания. Расчет мощности на перемешивание.
17. Стерилизация. Способы стерилизации.
18. Системы очистки и стерилизация технологического воздуха. Схемы очистки воздуха для ферментаторов.
19. Виды фильтрующих материалов для стерилизации воздуха.
20. Механизмы фильтрации частиц
21. Конструкции фильтров для биологической очистки воздуха.
22. Аэрация в биотехнологии. Способы аэрации. Конструкции аппаратов.
23. Мембранные процессы. Принцип работы мембран. Конструкции аппаратов.

Примеры задач для экзамена по курсу ПАБ (промежуточный контроль)

Задача 1. Рассчитать количество элементов батарейного циклона для очистки $5,14 \text{ м}^3/\text{с}$ запыленного газа. Диаметр элемента батарейного циклона 200 мм. Коэффициент сопротивления циклона 100. Принять отношение сопротивления циклона к плотности равным 800.

Задача 2. Определить режим течения воды в кольцевом пространстве теплообменника типа «труба в трубе». Наружная труба – $97 \times 3,5 \text{ мм}$, внутренняя – $57 \times 3 \text{ мм}$, расход воды $6,6 \text{ м}^3/\text{ч}$, температура воды 30°C .

Задача 3. По стальному трубопроводу внутренним диаметром 200 мм, длиной 1000 м передается водород в количестве 120 кг/ч . Давление в сети 1530 мм.рт.ст. Температура газа 27°C . Определить потерю давления на трение.

Задача 4. Определить необходимую поверхность противоточного теплообменника для охлаждения 1550 кг/ч сероуглерода от температуры кипения под атмосферным давлением до 22°C . Охлаждающая вода нагревается от 24 до 35°C ; $\alpha_{\text{CS}_2} = 230 \text{ Вт/м}^2 \cdot \text{K}$; $\alpha_{\text{H}_2\text{O}} = 820 \text{ Вт/м}^2 \cdot \text{K}$ Толщина стальной стенки 2мм, суммарное сопротивление загрязнений $\Sigma \Gamma_{\text{загр.}} = 6,9 \cdot 10^{-4} \text{ м}^2 \cdot \text{K/Вт}$. Определить также расход воды.

Задача 5. Определить рабочую скорость воздуха при псевдоожижении опилок диаметром 1 мм при температуре 50°C . Порозность слоя в начале псевдоожижения и в рабочих условиях составляют соответственно $e_0 = 0,4$; $e_0 = 0,7$. Плотность опилок 800 кг/м^3 .

Задача 6. Рассчитать поверхность теплообмена пластинчатого подогревателя, в котором нагревается 2800 кг/ч изопропилового спирта от 15 до 81°С горячей водой, температура которой изменяется от 95 до 40°С. Коэффициент теплопередачи равен 300 Вт/м²К, средняя теплоемкость изопропилового спирта 2300 Дж/кг К.

Задания в тестовой форме (текущий контроль)

Тестовые задания (фрагмент) к разделу « Гидромеханические процессы и аппараты». (тема: 2.1 Разделение неоднородных систем)

- 1) При каком соотношении продолжительности пребывания потока газа в пылеосадительной камере и продолжительности осаждения частиц будет осаждаться пыль?
 - а) Продолжительность пребывания потока газа должна быть больше продолжительности осаждения частиц.
 - б) Продолжительность пребывания потока газа должна быть меньше продолжительности осаждения частиц.
 - в) Продолжительность пребывания потока газа должна быть равна продолжительности осаждения частиц.
 - г) Продолжительность пребывания потока газа должна быть больше или равна продолжительности осаждения частиц.

- 2) Для расчёта каких аппаратов необходимо знать скорость осаждения твёрдых частиц в вязкой среде?
 - а) Для расчёта фильтров, циклонов, электрофильтров, отстойных центрифуг.
 - б) Для расчёта отстойников, пылеосадительных камер, циклонов, электрофильтров и фильтрующих центрифуг.
 - в) Для расчёта отстойников и пылеосадительных камер, фильтров, электрофильтров и фильтрующих центрифуг.
 - г) Для расчёта отстойников и пылеосадительных камер, циклонов, электрофильтров и отстойных центрифуг.

- 3) По какой из написанных ниже формул можно рассчитать производительность пылеосадительной камеры V_{Π} высотой H , с площадью поперечного сечения f и площадью осаждения F .
 w_{Γ} - скорость газа, w_{oc} - скорость осаждения частиц
 - а)

$$V_{\Pi} = w_{\Gamma} \cdot F$$
 - б)

$$V_{\Pi} = w_{oc} \cdot F$$
 - в)

$$V_{\Pi} = \frac{H}{w_{\Gamma}} \cdot F$$
 - г)

$$V_{\Pi} = w_{oc} \cdot f$$

- 4) Какие силы действуют на частицу, падающую под действием силы тяжести в вязкой среде?

- а) Сила трения и подъёмная сила среды.
- б) Сила инерции и сила внутреннего трения среды.
- в) Сила сопротивления среды и Архимедова сила.
- г) Сила внутреннего трения среды и сила давления.

5) Известна производительность отстойника по осадку G_{oc} кг/час и концентрация твёрдой фазы в массовых долях в суспензии - $\bar{x}_c$, в осадке - $\bar{x}_{oc}$, в осветлённой жидкости - $\bar{x}_{ocв}$. По какой из написанных ниже формул можно рассчитать производительность установки по исходной суспензии G_c кг/час?

а)

$$G_c = G_{oc} \cdot \frac{\bar{x}_{oc} - \bar{x}_c}{\bar{x}_{oc} - \bar{x}_{ocв}}$$

б)

$$G_c = G_{oc} \cdot \frac{\bar{x}_{oc} - \bar{x}_{ocв}}{\bar{x}_{oc} - \bar{x}_c}$$

в)

$$G_c = G_{oc} \cdot \frac{\bar{x}_{oc} - \bar{x}_{ocв}}{\bar{x}_c - \bar{x}_{ocв}}$$

г)

$$G_c = G_{oc} \cdot \frac{\bar{x}_{oc} - \bar{x}_c}{\bar{x}_{ocв} - \bar{x}_{oc}}$$

6) Действие каких сил сопротивления среды преобладает при ламинарном и турбулентном движении твёрдой частицы в вязкой среде?

- а) При турбулентном режиме преобладает действие сил инерции среды, при ламинарном – действие сил, обусловленных внутренним трением среды.
- б) При турбулентном режиме преобладает действие сил инерции твёрдой частицы, при ламинарном – действие сил, обусловленных внутренним трением среды.
- в) При турбулентном режиме преобладает действие сил инерции среды, при ламинарном – действие сил трения между средой и частицей.
- г) При турбулентном режиме преобладает действие сил инерции твёрдой частицы, при ламинарном – действие сил трения между средой и частицей.

7) При каких значениях критериев Re и Ar действует ламинарный режим и турбулентная область осаждения частиц в вязкой среде?

- а) При $Re \leq 2300$ и $Ar \leq 1000$ ламинарный режим, при $Re \geq 10000$ и $Ar > 50000$ турбулентная область.
- б) При $Re \leq 1000$ и $Ar \leq 20$ ламинарный режим, при $Re \geq 100000$ и $Ar \geq 100000$ турбулентная область.
- в) При $10^{-4} \leq Re \leq 2$ и $Ar \leq 36$ ламинарный режим, при $Re \geq 500$ и $Ar > 83000$ турбулентная область.
- г) При $10^{-4} \leq Re \leq 1$ и $Ar \leq 2$ ламинарный режим, при $2 \geq Re \geq 10000$ и $Ar > 10000$ турбулентная область.

8) При каких условиях наблюдается стеснённое осаждение твёрдых частиц в вязкой среде?

- а) При высокой вязкости среды.
- б) При высокой плотности среды.
- в) При высокой концентрации твёрдой среды.
- г) При высокой плотности материала твёрдых частиц.

9) Под действием каких сил может происходить осаждение твёрдых частиц в вязкой среде?

- а) Под действием сил гидродинамического давления, центробежных сил, сил взаимодействия заряда частиц с электрическим полем.
- б) Под действием сил тяжести, центробежных сил и сил взаимодействия заряда частиц с электрическим полем.
- в) Под действием механических, центробежных и электростатических сил.
- г) Под действием сил тяжести, сил гидродинамического давления и центробежных сил.

10) От каких параметров зависит производительность пылеосадительных камер?

- а) От скорости газового потока и площади осаждения.
- б) От скорости осаждения пыли и площади поперечного сечения пылеосадительной камеры.
- в) От скорости газового потока, площади осаждения и высоты камеры.
- г) От скорости осаждения пыли и площади пылеосадительной камеры.

Задания в тестовой форме (текущий контроль)

Тестовые задания (фрагмент) к разделу «Тепловые процессы и аппараты»

1. Что называется удельным тепловым потоком?

- а). Количество тепла, которое передается через всю поверхность теплообмена в единицу времени.
- б). Количество тепла, которое передается через один квадратный метр поверхности теплообмена в единицу времени.
- в). Количество тепла, которое передается через всю поверхность теплообмена в единицу времени при разности температур в один Кельвин
- г). Количество тепла, которое передается через один квадратный метр поверхности теплообмена в единицу времени при разности температур в один Кельвин.

2. Что называется движущей силой передачи тепла теплопроводностью?

- а). Коэффициент теплопроводности.
- б). Разность между температурами в начале и в конце процесса.
- в). Коэффициент молекулярной диффузии.
- г). Температурный градиент.

3. Что называется теплоотдачей?

- а). Передача тепла от одного теплоносителя к другому через разделяющую их стенку.
- б). Передача тепла от одной поверхности стенки, разделяющей теплоносители, к другой поверхности этой стенки.
- в). Передача тепла вдоль поверхности стенки, разделяющей горячий и холодный теплоносители.
- г). Передача тепла от теплоносителя к стенке или от стенки к теплоносителю.

4. Что является движущей силой процесса теплоотдачи?

- а). Разность между средними температурами стенки и ядра потока.
- б). Разность между средними температурами горячего и холодного теплоносителей.
- в). Разность между температурами поверхностей стенки, разделяющей два теплоносителя.
- г). Разность между начальной и конечной температурой теплоносителя.

5. Что называется степенью черноты тела?

- а). Отношение коэффициента лучеиспускания абсолютно черного тела к коэффициенту лучеиспускания серого тела.
- б). Отношение коэффициента лучеиспускания серого тела к коэффициенту лучеиспускания абсолютно черного тела
- в). Отношение коэффициента лучеиспускания серого тела к коэффициенту лучепоглощения этого тела.
- г). Отношение коэффициента лучеиспускания абсолютно черного тела к коэффициенту лучепоглощения этого тела.

6. Закон Кирхгофа.

- а). Отношение лучеиспускательной способности тела к его лучепоглощательной способности есть величина постоянная и равная лучепропускательной способности этого тела.
- б). Отношение лучепоглощательной способности тела к его лучеиспускательной способности есть величина постоянная и равная лучеиспускательной способности абсолютно черного тела.
- в). Отношение лучеиспускательной способности тела к его лучепоглощательной способности есть величина постоянная и равная лучеиспускательной способности абсолютно черного тела.
- г). Отношение лучепропускательной способности тела к его лучеиспускательной способности есть величина постоянная и равная лучепоглощательной способности этого тела.

7. Какой физический смысл коэффициента теплопроводности?

- а) Коэффициент теплопроводности показывает, какое количество тепла передается теплопроводностью через один квадратный метр поверхности по нормали к направлению теплового потока за одну секунду при разности температур в один Кельвин на один метр нормали к изотермической поверхности.
- б). Коэффициент теплопроводности показывает, какое количество тепла передается теплопроводностью от теплоносителя к одному квадратному метру поверхности стенки за единицу времени при разности температур между теплоносителем и стенкой – один Кельвин.
- в). Коэффициент теплопроводности показывает, какое количество тепла передается теплопроводностью через стенку, разделяющую два теплоносителя, за единицу времени при разности между температурами стенок – один Кельвин.
- г). Коэффициент теплопроводности показывает, какое количество тепла передается теплопроводностью от одного теплоносителя к другому через один квадратный метр поверхности теплообмена за единицу времени при разности между температурами теплоносителей – один Кельвин.

Вопросы к коллоквиуму (текущий контроль)

**(фрагмент к разделу «Массообменные процессы и аппараты» к лабораторной работе
Исследование кинетики сушки в конвективной сушилке)**

1. Какой технологический процесс называют сушкой?
2. Что является движущей силой процесса сушки?
3. Что называют скоростью сушки?
4. Чем определяется скорость сушки в первом периоде?
5. Чем определяется скорость сушки во втором периоде? (Как иначе называют этот период?)

6. Что такое равновесное влагосодержание материала и от чего зависит его значение? Что такое критическое влагосодержание материала?
7. Как изменится температура материала в процессе конвективной сушки?
8. Почему при сушке влага в материале перемещается из внутренних слоев к поверхности?
9. Что такое относительная влажность воздуха?
10. По показаниям каких приборов и как можно найти относительную влажность воздуха, пользуясь диаграммой Рамзина?
11. Что такое удельный расход воздуха и теплоты?
12. Чем теоретическая сушилка отличается от действительной и как изображается на диаграмме Рамзина теоретический и действительный процессы сушки?
13. Каков физический смысл понятия «тепловой КПД сушилки»?

**Вопросы, выносимые на темы докладов (текущий контроль)
(фрагмент к разделу 3. Тепловые процессы и аппараты. тема: 3.3 Термическая стерилизация. Установки непрерывной стерилизации жидких питательных сред.)**

1. Потенциальные источники микробов-контаминантов в биотехнологических процессах.
2. Меры, способные обеспечить асептику биотехнологического процесса и (при необходимости) конечного продукта.
3. Источники микробов-контаминантов в производственных помещениях. Что такое биологическая пыль?
4. Что следует понимать под асептическим культивированием?

Вопросы, выносимые на устный опрос (текущий контроль)

(фрагмент к разделу 3. Тепловые процессы и аппараты. тема: 3.3 Термическая стерилизация. Установки непрерывной стерилизации жидких питательных сред.)

1. Способы стерилизации воздуха.
2. Способы стерилизации питательных сред.
3. Термическая стерилизация биообъектов автоклавированием, сухим жаром.
4. Стерилизация биообъектов и оборудования «текучим» паром, парами формальдегида, окиси этилена, рентгеновским излучением, прокаливанием и кипячением.
5. Механизм влияния осмотического давления на биохимическую активность микробов.
6. Биофизический механизм стерилизации ультрафиолетовым облучением.
7. Механизм действия ультразвуковых колебаний при стерилизации объектов биосинтеза.
8. Стерилизация озоном: недостатки и преимущества.
9. Как осуществляется промышленная очистка и стерилизация воздуха в биотехнологических производствах?

(фрагмент к разделу к разделу «Тепловые процессы и аппараты» Выпаривание)

1. Как возникает естественная циркуляция в выпарном аппарате?
2. От чего зависит температурная депрессия и как она рассчитывается?
3. Как определяется расход греющего пара при выпаривании?
4. Чем отличается полезная разность температур от общей разности?
5. Перечислите способы экономии греющего пара при выпаривании.

6. За счет чего происходит экономия греющего пара в многокорпусных выпарных установках?
7. В чем заключается расчет выпарных установок?
8. Какие конструкции выпарных установок применяют в промышленности?
9. Каково устройство и принцип действия выпарного аппарата с внутренней нагревательной камерой и центральной циркуляционной трубой?
10. Каково устройство и принцип действия однокорпусной выпарной установки с тепловым насосом?
11. Каково устройство и принцип действия выпарного аппарата с выносной нагревательной камерой?
12. Каково устройство и принцип действия выпарного прямоточного аппарата с поднимающейся пленкой?
13. Каково устройство и принцип действия тонкослойного вакуум-аппарата роторного типа?
14. Каково устройство и принцип действия выпарного аппарата с принудительной циркуляцией раствора?
15. Какова методика расчета пароструйных аппаратов?
16. Каково устройство и принцип действия конденсатоотводчиков?

**Примеры практических заданий по курсу ПАХТ (текущий контроль)
(фрагмент к разделу «Тепловые процессы и аппараты»)**

Задача № 14 А.

Стены и свод сушильной камеры выполнены из обыкновенного строительного кирпича. Толщина стен $\delta_1 = 250$ мм. Кроме того стены и свод имеют двухслойную теплоизоляцию толщиной: первого слоя – δ_2 ;

второго слоя – δ_3 .

Общая поверхность стен и свода – F .

Температура на внутренней поверхности кирпичной кладки – t_1 , °С.

Температура на внешней поверхности теплоизоляции – t_4 , °С. Исходные данные (табл.) нанести на схему теплопередачи.

Рассчитать:

1. Сколько теплоты теряется в течение одного часа через стены и свод сушильной камеры.
2. Температуру на границе между кладкой и первым слоем теплоизоляции и между двумя слоями изоляции.

Таблица – Исходные данные к задаче 14 А

Вариант	Материал	δ_2 , мм	δ_3 , мм	F , м ²	Температура, °С	
					t_1	t_4
1	Асбест (δ_2) Торфоплита (δ_3)	100	100	100	300	30
2	Минеральная вата (δ_2) Торфоплита (δ_3)	100	50	120	215	32
3	Совелит (δ_2) Торфоплита (δ_3)	50	100	110	320	35
4	Магнезия в порошке (δ_2)	100	100	120	125	28

	Торфоплита (δ_3)					
5	Пробковая мелочь (δ_2) Торфоплита (δ_3)	100	50	115	130	30
6	Стекловата (δ_2) Торфоплита (δ_3)	100	150	100	140	35
7	Минеральная вата (δ_2) Пенопласт (δ_3)	120	80	125	710	38
8	Шерстяной войлок (δ_2) Кирпичная изоляция (δ_3)	40	120	130	115	30
9	Стекловата (δ_2) Дерево (поперек волокон) (δ_3)	90	50	115	105	30
10	Асбест (δ_2) Кирпичная изоляция (δ_3)	120	30	120	150	24
11	Стекловата (δ_2) Торфоплита (δ_3)	130	50	100	160	25
12	Минеральная вата (δ_2) Торфоплита (δ_3)	80	80	115	170	28

Задача. Перегретый пар органической жидкости в количестве $\bar{G}_{п.п}$ охлаждается от перегретого пара температуры $t_{пл}$ до температуры $t_{нас}$ при атмосферном давлении и полностью конденсируется в кожухотрубном теплообменнике.

В качестве холодильного агента используется вода: с начальной температурой t_{2H} и конечной – t_{2K} .

Характеристика и показатели работы теплообменника:

- диаметр труб: $\varnothing 25 \times 2$ мм;
- материал труб: с 1 – 4 вариант углеродистая сталь, с 5 – 10 вариант – нержавеющая;
- коэффициент теплоотдачи:

от охлаждающегося пара к стенке трубы – $\alpha_{охл}^I$;
от конденсирующегося пара к стенке трубы – α_1 ;
от стенки трубы к охлаждающей воде – α_2 ;

• тепловое сопротивление загрязнений ($\text{м}^2 \cdot \text{К}$)/Вт:
со стороны перегретого пара – $r_{пл} = 0,0001$;
со стороны конденсирующегося пара – $r_{1\text{ загр}} = 0,0002$;
со стороны охлаждающей воды – $r_{2\text{ загр}} = 0,0005$.

Движение пара и воды – противоточное.

Рассчитать:

- расход охлаждающейся воды $\bar{G}_2$, кг/с ($\text{м}^3/\text{ч}$);
- поверхность теплообмена для зоны охлаждения – F^I , для зоны конденсации – F^{II} и общую – F , м^2 .

Исходные данные к задаче 1.23

Ва- ри-	Пары жидкости	Температура, $^{\circ}\text{C}$	Коэффициент теплоотдачи, $\text{Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{К})$	$\bar{G}_{п.п}$,
------------	---------------	---------------------------------	--	-------------------

		$t_{п.п}$	t_{2H}	t_{2K}	$\alpha_{охл}^I$	α_1	α_2	кг/ч
1	Бензол	250	17	50	40	1200	680	3600
2	Ацетон	150	20	40	52	2800	750	4500
3	Этиловый спирт	180	19	43	48	2500	720	7200
4	Хлороформ	320	21	44	50	2000	880	5400
5	Уксусная кислота	500	18	45	60	2200	850	9000
6	Толуол	300	22	47	58	1500	780	6300
7	Хлорбензол	600	21	48	70	2300	820	1800
8	Метиловый спирт	350	20	44	68	1800	650	2700
9	Четыреххлористый углерод	450	19	40	62	3200	800	8100
10	Пропиловый спирт	280	16	41	45	2800	900	5400
11	Бензол	250	20	48	48	2300	720	7200
12	Этанол	180	18	45	70	1250	680	9000
13	Уксусная кислота	500	19	50	62	2300	820	1800
14	Хлорбензол	600	22	49	52	3200	850	8100
15	Четыреххлористый углерод	450	17	37	50	2500	750	4500

Пример лабораторной работы по курсу ПАХТ (текущий контроль) (фрагмент к разделу «Массообменные процессы и аппараты»)

Работа 9. Исследование процесса массопередачи при абсорбции газов

Цель работы

1. Определить коэффициент массопередачи при абсорбции аммиака водой при различных скоростях движения газа в абсорбере.
2. Построить график зависимости коэффициента массопередачи от скорости газовой смеси в абсорбере в логарифмических координатах и определить коэффициенты A и n .

Описание установки

Установка (рис. 12) состоит из пленочного абсорбера 1 (стеклянной трубки). По внутренней стенке трубки тонкой пленкой стекает вода. Навстречу воде снизу вверх поступает аммиачно-воздушная смесь. Вода подается из напорной склянки 2, количество ее измеряется реометром 4 и регулируется краном 3. Раствор аммиака из абсорбера отводится в приемник 5 или сливается в канализацию.

Воздушно-аммиачная смесь получается путем барботажа воздуха через аммиачную воду, залитую в бутылку – десорбер 9. Воздух в десорбер нагнетается компрессором 6 через буферную склянку 7, которая одновременно улавливает капельки масла из воздуха и смягчает неравномерность в подаче воздуха.

Давление воздуха на линии нагнетания грубо, регулируется зажимом 10 и автоматически поддерживается на заданном уровне гидростатическим регулятором – «Моностатом» 8.

Давление, которое необходимо поддерживать в нагнетательном трубопроводе, задается путем изменения глубины погружения трубки моностата в жидкость.

Количество воздушно-аммиачной смеси, подаваемой в абсорбер, измеряется реометром 12 и регулируется зажимом 11. Отработанная воздушно-аммиачная смесь выбрасывается в атмосферу.

Концентрация аммиака в воздушно-аммиачной смеси до поступления ее в абсорбер и на выходе из абсорбера определяется следующим путем. Пробы воздушно-аммиачной смеси поступают в склянки Дрекселя 25 и 16, в которые заливаются точно отмеренные количества титрованного раствора серной кислоты. Аммиак поглощается и вступает в реакцию с серной кислотой. Проба газовой смеси отбирается до момента полной нейтрализации серной кислоты аммиаком. Воздух из склянки Дрекселя вытесняется в аспираторы 17 и 18 при открытых кранах 19 и 20. Количество воздуха измеряется по количеству вытекшей из аспиратора воды.

Избыточное давление в абсорбере измеряется манометрами 21 и 22.

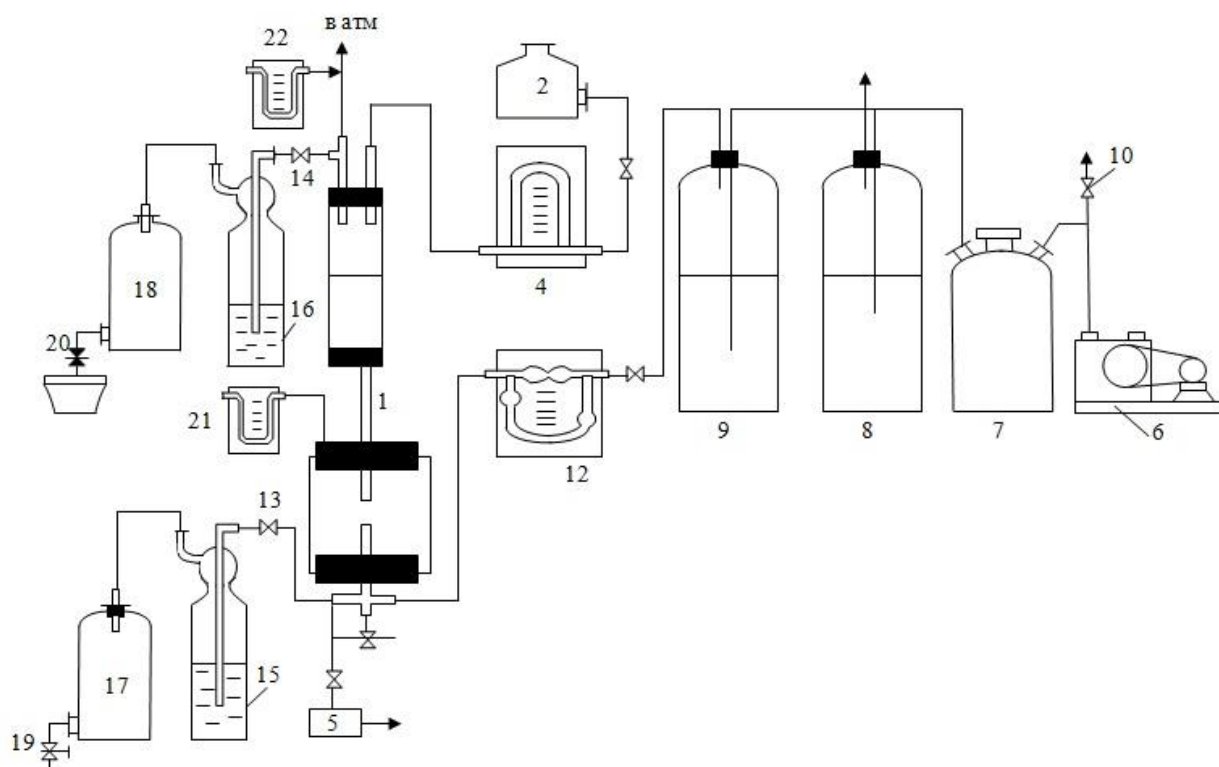


Рисунок 12 – Схема установки для определения коэффициента массопередачи при абсорбции газов

Методика выполнения работы

Опыт проводится в следующем порядке.

1. В напорную склянку 2 залить дистиллированную воду.
 2. Открыть кран 3 и отрегулировать по реометру 4 заданную подачу воды на орошение абсорбированной трубки 1, V л/мин. Убедиться, что вся внутренняя поверхность трубки смочена водой.
 3. Включить компрессор 6 при открытом зажиме 10 и затем, прикрывая этот зажим, установить давление в нагнетательном трубопроводе таким, чтобы часть воздуха сбрасывалась через моностаг в атмосферу.
- После этого, открывая зажим 11, отрегулировать по реометру заданную подачу воздушно-аммиачной смеси, $V_{см}$ л/мин.

4. Определить концентрацию аммиака в воздушно-аммиачной смеси на входе в абсорбер и на выходе из абсорбера. Для этой цели:

- залить в каждую склянку Дрекслея 15 и 16 заданное количество титрованной серной кислоты, n мл, и прибавить по 2-3 капли метилоранжа;
- наполнить аспираторы 17 и 18 водой из водопровода и проверить их на герметичность: при закрытых зажимах 13 и 14 и открытых кранах 19 и 20 вода не должна вытекать;
- открыть зажимы 13 и 14 и в момент полной нейтрализации серной кислоты аммиаком (в момент изменения окраски индикатора из оранжевой в желтую) закрыть краны 19 и 20 и зажимы 13 и 14;
- замерить объемы воды, вытекающей из каждого аспиратора в отдельности; объем вытекающей воды равен объему воздуха в отобранной пробе воздушно-аммиачной смеси на входе в абсорбер v_H и на выходе абсорбера v_K .

5. При одном и том же расходе газа проводится минимум два замера. Если разница между объемом воздуха $\Delta v = v_H - v_K$ при двух замерах отличается друг от друга не более, чем на 25-30 мл, то переходят к опытам с другими скоростями. В противном случае делается третий, четвертый и т. д. замеры до тех пор, пока не будут получены два близких по величине результата.

6. Опыт проводится с тремя различными скоростями подачи аммиачно-воздушной смеси при одной и той же скорости подачи воды.

7. После окончания опыта включить компрессор 6, закрыть кран 3 на линии подачи воды в абсорбер и кран 11 на линии подачи воздушно-аммиачной смеси.

Результаты наблюдений нужно записать в лабораторный журнал в виде следующей табл. 6.

Таблица 6

Объемная скорость газовой смеси, V_{CM} л/мин	Объемная скорость воды, V_B л/мин	К-во воды, вытекающей из аспиратора 15, v_H л	К-во воды, вытекающей из аспиратора 16, v_K л	К-во раствора, залитого в скл. Дрекслея, n мл	Избыточное давление в абсорбере, мм вод. ст		Постоянные параметры установки и опыта			
					в начале h_H	в конце h_K	Наименование	Обозначение	Размерность	Величина
							Диаметр трубки абсорбера	d	м	
							Длина трубки	l	м	
							Барометрическое давление	B	Па	
							Температура	t_{BO3}	°C	

							воздуха			
							Температура воды	$t_{\text{ВОД.}}$	°C	

$K = 1, \quad N = 0,1$
Техника безопасности

При работе на абсорбционной установке в случае негерметичности коммуникаций может возникнуть опасность отравления аммиака.

Аммиак – бесцветный газ, раздражает слизистые оболочки; при сильных отравлениях может наступить смерть от рефлекторной остановки дыхания.

Перед началом работы:

- проверить плотность соединений стеклянных труб, реометров, абсорбера, склянок Дрек-селя 15 и 16, аспираторов 17, 18 и манометров 21 и 22;
- проверить исправность резиновых шлангов, соединяющих компрессор 6, моно стат 8 и десорбер 9 с установкой;
- проверить, не забиты ли стеклянные трубки для выброса отработанной газовой смеси и аммиачной воды; трубки 23 и 24 должны быть выведены через оконные рамы на улицу;
- проверить исправность электропроводки и пусковой аппаратуры компрессора;
- проверить, заземлен ли электродвигатель компрессора.

Во время работы:

- подключить десорбер с аммиачной водой; для этого открывают стеклянную пробку десорбера и быстро закрывают его резиновой пробкой с трубками, соединенными резиновыми шлангами с установкой;
 - в напорную склянку 2 залить воду;
 - перед каждым опытом в склянки Дрекселя 15 и 16 залить заданное количество 0,1 н раствора серной кислоты и соединить их с установкой; проверить герметичность;
 - пустить в десорбер сначала воду с заданной скоростью из напорной склянки 2, а затем компрессор;
- ЗАПРЕЩАЕТСЯ ВКЛЮЧАТЬ КОМПРЕССОР С НЕПРИСОЕДИНЕННЫМИ К УСТАНОВКЕ СКЛЯНКАМИ ДРЕКСЕЛЯ!**
- следить, чтобы не было утечки аммиака в атмосферу через неплотные соединений;
 - в случае обнаружения утечки аммиака немедленно остановить компрессор и доложить о неисправности лаборанту или преподавателю.

По окончании работы:

- остановить компрессор;
- закрыть краны 13 и 14 и после этого отсоединить склянки Дрекселя для подготовки к следующему опыту.

Меры первой помощи при отравлении аммиаком

Свежий отдых, дышать над паром с добавлением лимонной кислоты. Пить теплое молоко с содой. Дать растительное масло или яичный белок. Принять кодеин (0,015 г).

Обработка результатов исследования

Средний коэффициент массопередачи при абсорбции аммиака водой рассчитывается по уравнению (2):

$$K = \frac{M}{F \cdot \Delta Y_{CP}},$$

где M – количество абсорбированного аммиака в единицу времени, кмоль/с;

F – поверхность контакта фаз, м²;

ΔY_{CP} – средняя движущая сила процесса.

Количество абсорбированного аммиака в течение одной секунды определяется из уравнения материального баланса (5)

$$M = G(Y_H - Y_K),$$

где G – количество инертного газа (воздуха), подаваемого в абсорбер, кмоль/с;

$$G = \frac{V_{CM} \cdot P \cdot T_0}{60 \cdot 1000 \cdot 22,4 \cdot P_0 T} \cdot \frac{1}{1 + Y_H};$$

где V_{CM} – объемная скорость воздушно-аммиачной смеси на входе в абсорбер, л/мин (замеряется реометром);

P_0, T_0 – давление и температура при нормальных условиях, Па, К;

P, T – давление и температура в условиях опыта, Па, К;

$$P = B + \Delta P$$

B – давление по барометру, Па;

ΔP – избыточное давление в абсорбере, Па;

$$\Delta P = \frac{h_H + h_K}{2} \cdot 9,8$$

Y_H, Y_K – концентрация аммиака в газовой смеси на входе в абсорбер и на выходе из абсорбера, кмоль А/кмоль ин. газа.

Начальная и конечная концентрация аммиака в газовой смеси определяется из результатов анализа газовой смеси путем присасывания ее через склянки Дрекслея с титрованным раствором серной кислоты.

Очевидно, количество вытекшей из аспиратора воды равно парциальному объему воздуха в газовой смеси: v_H, v_K л.

Парциальный объем аммиака определяется следующим образом:

- количество граммолей аммиака, поглощающего в склянках Дрекслея

$$G_{NH_3} = \frac{N \cdot K \cdot n}{1000},$$

где N – количество серной кислоты, залитой в склянку Дрекслея;

K – коэффициент нормальности;

n – количество титрованного раствора серной кислоты, залитой в склянку Дрекслея, мл.

Если пользоваться одной и той же серной кислотой и заливать в склянки Дрекслея одно и то же количество мл серной кислоты, то $G_{NH_3} = \text{const.}$

- парциальный объем аммиака в газовой смеси, приведенный к условиям опыта, будет равен

$$v_{NH_3} = G_{NH_3} \cdot 22,4 \frac{P_0 T}{P \cdot T_0}$$

Концентрация аммиака в относительных мольных концентрациях будет равна:

- на входе в абсорбер

$$Y_H = \frac{v_{NH_3}}{v_H} \quad \text{кмоль } NH_3/\text{кмоль возд.}$$

- на выходе из абсорбера

$$Y_K = \frac{v_{NH_3}}{v_K} \quad \text{кмоль } NH_3/\text{кмоль возд.}$$

Средняя движущая сила процесса

В координатах $Y - X$ линия равновесия для системы: аммиачно-воздушная смесь – вода – кривая. Но, так как кривизна линии равновесия небольшая, то среднюю движущую силу процесса приближенно можно определить по уравнениям (9а) или (10а).

$$\Delta Y_{CP} = \frac{\Delta Y_{\max} - \Delta Y_{\min}}{\ln \left(\frac{\Delta Y_{\max}}{\Delta Y_{\min}} \right)},$$

где $\Delta Y_{\max} = Y_H - Y_{PH}$ $\Delta Y_{\min} = Y_K - Y_{PK}$ (см. рис. 10);

Y_{PH} – концентрация аммиака в воздухе, равновесная с концентрацией аммиака в воде на выходе из абсорбера, кмоль NH_3 /кмоль возд.

$$Y_{PH} = \frac{m_{PX} X_K}{P + (P - m_{PX}) X_K}$$

Из уравнения материального баланса (3) найдем

$$X_K = X_H + \frac{G(Y_H - Y_K)}{L},$$

где L – расход воды, кмоль/с;

$$L = \frac{V_B \cdot \rho_B}{60 \cdot 1000 \cdot 18}$$

V_B – объемная скорость воды, л/мин (измеряется реометром 4);

ρ_B – плотность воды при температуре опыта, кг/м³;

$m_{PX} = 277$ кПа при $t = 20$ °С;

$m_{PX} = 295$ кПа при $t = 25$ °С;

$m_{PX} = 320$ кПа при $t = 30$ °С;

Y_{PK} – концентрация аммиака в воздухе, равновесная с концентрацией аммиака в воде на входе в абсорбер.

При $X_H = 0$, $Y_{PK} = 0$, тогда $\Delta Y_{\min} = Y_K$.

Поверхность контакта фаз может быть принята равной внутренней поверхности абсорбционной трубки

$$F = \pi \cdot d \cdot l, \quad \text{м}^2,$$

где $d = 12$ мм – внутренний диаметр абсорбционной трубки;

$l = 300$ мм – длина абсорбционной трубки.

Для определения коэффициентов A и n уравнение (24) представим в виде

$$\lg K_Y = n \lg \omega_Y + \lg A,$$

где ω_Y – средняя скорость газовой смеси в абсорбере, м/с

$$\omega_Y = \frac{V_{CP}}{f}$$

$$V_{CP} = G(1 + Y_{CP}) \cdot 22,4 \cdot \frac{P_0 T}{P \cdot T_0}$$

$$Y_{CP} = \frac{Y_H + Y_K}{2}$$

$$f = \frac{\pi \cdot d^2}{4}$$

Затем вычисляются логарифмы скоростей газовой смеси в абсорбере и коэффициентов массопередачи.

Результаты расчета K_Y , ω_Y , lgK_Y и $lg\omega_Y$ сводятся в табл. 7.

Таблица 7

ω_Y	Y_H	Y_K	$G_{ИН}$	G	Y_{PK}	Y_{PH}	ΔY_H	ΔY_K	ΔY_{CP}	f	K_Y	$lg\omega_Y$	lgK_Y

По полученным значениям $lg\omega_Y$ и lgK_Y строим график.

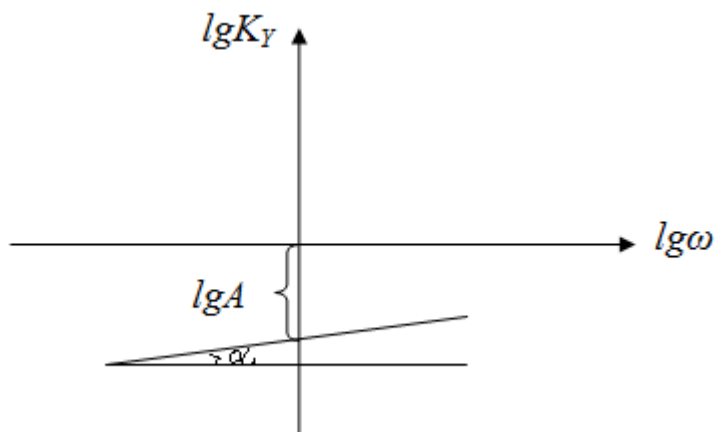


Рис. 13

Отрезок, отсекаемый прямой на оси координат, дает значение lgA , а тангенс угла наклона прямой – показатель степени n .

Содержание отчета

1. Цель работы.
2. Схема установки со спецификацией.
3. Задание.
4. Подробный расчет определяемых величин.
5. Таблицы 6 и 7.
6. График зависимости.
7. Расчет коэффициентов A и n .
8. Анализ полученных результатов.

Контрольные вопросы

1. В чем заключается процесс абсорбции?
2. Что является движущей силой процесса абсорбции?
3. Как рассчитать среднюю движущую силу процесса в абсорбере?
4. От чего зависит равновесие процесса абсорбции? Каким законом описывается равновесие?
5. Почему при абсорбции аммиак переходит из газовой фазы в жидкость?
6. Какой физический смысл имеет точка на рабочей линии?
7. Что происходит с коэффициентом массопередачи при увеличении скорости газовой смеси?
8. Физический смысл коэффициента массопередачи?

Примерные темы курсовых проектов (промежуточный контроль) :

1. Проектирование ректификационных установок
2. Проектирование выпарных установок
3. Проектирование абсорбционных установок
4. Проектирование барабанных сушилок
5. Проектирование пневматической трубы-сушилки
6. Проектирование аэрофонтанной сушилки
7. Проектирование сушилки КС
8. Проектирование распылительных сушилок
9. Проектирование фильтровальных установок
10. Расчет подогревателей воздуха.

7.4. Соответствие шкалы оценок и уровней сформированных компетенций

Уровень сформированных компетенций	Оценка	Пояснения
Высокий	отлично	Теоретическое содержание курса освоено полностью, все предусмотренные программой обучения учебные задания выполнены. Обучающийся демонстрирует способность проектировать технологические процессы с использованием автоматизированных систем технологической подготовки производства, способность к реализации и управлению биотехнологическими процессами Обучающийся демонстрирует способность использовать основные законы естественнонаучных дисциплин в профессиональной деятельности, применять методы математического анализа и моделирования, теоретического и экспериментального исследования, проводить расчеты с использованием экспериментальных и справочных данных; определять характер движения жидкостей и газов; основные характеристики процессов тепло- и массопередачи; на вы-

Уровень сформированных компетенций	Оценка	Пояснения
		соком уровне владеет навыками осуществлять технологический процесс в соответствии с регламентом и использовать технические средства для измерения основных параметров биотехнологических процессов, рассчитывать параметры и выбирать аппаратуру для конкретного технологического процесса.
Базовый	хорошо	Теоретическое содержание курса освоено полностью, все предусмотренные программой обучения учебные задания выполнены с незначительными замечаниями. Обучающийся демонстрирует способность проектировать технологические процессы с использованием автоматизированных систем технологической подготовки производства, способность к реализации и управлению биотехнологическими процессами Обучающийся способен использовать основные законы естественнонаучных дисциплин в профессиональной деятельности, применять методы математического анализа и моделирования, теоретического и экспериментального исследования, проводить обоснованный выбор аппаратуры для конкретного химико-технологического процесса, владеет навыками осуществлять технологический процесс в соответствии с регламентом и использовать технические средства для измерения основных параметров биотехнологических процессов, рассчитывать параметры и выбирать аппаратуру для конкретного технологического процесса.
Пороговый	удовлетворительно	Теоретическое содержание курса освоено частично, большинство предусмотренных программой обучения учебных заданий выполнено, в них имеются ошибки. Обучающийся может под руководством проектировать технологические процессы с использованием автоматизированных систем технологической подготовки производства, под руководством способен к реализации и управлению биотехнологическими процессами. Обучающийся может под руководством использовать основные законы естественнонаучных дисциплин в профессиональной деятельности, применять методы математического анализа и моделирования, теоретического и экспериментального исследования, проводить расчеты с использованием экспериментальных и справочных данных.
Низкий	неудовлетворительно	Теоретическое содержание курса не освоено, большинство предусмотренных программой обучения учебных заданий либо не выполнены, либо содержат

Уровень сформированных компетенций	Оценка	Пояснения
		грубые ошибки; дополнительная самостоятельная работа над материалом не привела к какому-либо значительному повышению качества выполнения учебных заданий. Обучающийся может под руководством проектировать технологические процессы с использованием автоматизированных систем технологической подготовки производства, под руководством способен к реализации и управлению биотехнологическими процессами. Обучающийся не знает основные законы естественнонаучных дисциплин в профессиональной деятельности, не может применять методы математического анализа и моделирования, теоретического и экспериментального исследования, проводить расчеты с использованием экспериментальных и справочных данных; не владеет навыками осуществлять технологический процесс в соответствии с регламентом и не умеет использовать технические средства для измерения основных параметров биотехнологических процессов, рассчитывать параметры и выбирать аппаратуру для конкретного технологического процесса.

8. Методические указания для самостоятельной работы обучающихся

Самостоятельная работа способствует закреплению навыков работы с учебной и научной литературой, осмыслению и закреплению теоретического материала по умению аргументировано предлагать безопасные технологии, включая обоснованный выбор метода и аппаратного оформления конкретного биотехнологического процесса, учит обрабатывать и интерпретировать экспериментальные данные.

Самостоятельная работа выполняется во внеаудиторное (аудиторное) время по заданию и при методическом руководстве преподавателя, но без его непосредственного участия (при частичном непосредственном участии преподавателя, оставляющем ведущую роль в контроле за работой студентов).

Формы самостоятельной работы бакалавров разнообразны. Они включают в себя:

- знакомство с изучением и систематизацию официальных государственных документов: законов, постановлений, указов, нормативно-инструкционных и справочных материалов с использованием информационно-поисковых систем «Консультант Плюс», «Гарант», глобальной сети «Интернет»
- изучение учебной, научной и методической литературы, материалов периодических изданий с привлечением электронных средств официальной, статистической, периодической и научной информации;
- выполнение курсового проекта

В процессе изучения дисциплины «Процессы и аппараты химической технологии» направления 19.03.01 «Биотехнология» основными видами самостоятельной работы являются:

- подготовка к аудиторным занятиям (лекциям, практическим и лабораторным

занятиям) и выполнение соответствующих заданий;

- самостоятельная работа над отдельными темами учебной дисциплины в соответствии с учебно-тематическим планом;
- выполнение тестовых заданий;
- подготовка к экзамену, зачету
- выполнение и защита курсового проекта в соответствии с выданным заданием;
- подготовка доклада

Целью курсового проекта является:

- систематизация, закрепление и расширение теоретических и практических знаний по курсу процессов и аппаратов и умение применять их при решении конкретных технических задач

- развитие и закрепление навыков самостоятельной работы, овладения методикой проектирования

- выбора навыков использования ПЭВМ для расчета и выбора оптимальных конструкций аппаратов

Курсовой проект по ПАБ выполняется по индивидуальному заданию под руководством преподавателя и должен состоять из двух разделов:

- расчетно-пояснительной записки с технологической схемой

- графической части, в которую входит технологическая схема установки и чертеж общего вида аппарата.

Курсовой проект выполняется обучающимся самостоятельно и должен быть представлен к проверке преподавателю до начала экзаменационной сессии. Руководитель курсового проекта осуществляет организационную и научно-методическую помощь обучающемуся, контроль над выполнением работы в установленные сроки, проверку содержания и оформления завершенной работы.

Порядок предоставления курсового проекта включает следующие действия:

1. Завершенный курсовой проект представляется обучающимся преподавателю на проверку в день сдачи, указанный в задании.

2. Принятие решения о допуске обучающегося к защите курсового проекта осуществляется руководителем работы.

3. Курсовой проект может быть не допущен к защите при невыполнении существенных разделов, а также при грубых нарушениях правил оформления текста.

4. Защита курсового проекта может носить как индивидуальный, так и публичный характер.

Самостоятельное выполнение *тестовых заданий* по всем разделам дисциплины сформированы в фонде оценочных средств (ФОС)

Данные тесты могут использоваться:

- бакалаврами при подготовке к экзамену в форме самопроверки знаний;
- преподавателями для проверки знаний в качестве формы промежуточного контроля на лабораторных и лекционных занятиях;
- для проверки остаточных знаний бакалавров, изучивших данный курс.

Тестовые задания рассчитаны на самостоятельную работу без использования вспомогательных материалов. То есть при их выполнении не следует пользоваться учебной и другими видами литературы.

Для выполнения тестового задания, прежде всего, следует внимательно прочитать поставленный вопрос. После ознакомления с вопросом следует приступать к прочтению предлагаемых вариантов ответа. Необходимо прочитать все варианты и в качестве ответа следует выбрать индекс (буквенное обозначение), соответствующий правильному ответу.

На выполнение теста отводится ограниченное время. Оно может варьироваться в зависимости от уровня тестируемых, сложности и объема теста. Как правило, время выполнения тестового задания определяется из расчета 120 секунд на один вопрос.

Содержание тестов по дисциплине ориентировано на подготовку бакалавров по основным вопросам курса. Уровень выполнения теста позволяет преподавателям судить о ходе самостоятельной работы бакалавров в межсессионный период и о степени их подготовки к экзамену.

Подготовка к практическим работам.

Выполнение индивидуальной практической работы является частью самостоятельной работы обучающегося и предусматривает индивидуальную работу студентов с учебной, технической и справочной литературой по соответствующим разделам курса.

Целью практических занятий является закрепление практических навыков, полученных на лекционных занятиях, направленных на определение основных характеристик технологического оборудования, включая определение основных габаритных размеров аппарата, его гидравлического сопротивления, эффективности очистки.

Студент выполняет индивидуальное задание по варианту.

Руководитель из числа преподавателей кафедры осуществляет текущее руководство, которое включает: систематические консультации с целью оказания организационной и научно-методической помощи студенту; контроль над выполнением работы в установленные сроки; проверку содержания и оформления завершенной работы.

Практическая работа выполняется обучающимся самостоятельно и должна быть представлена к проверке преподавателю до начала экзаменационной сессии.

Студенты, не выполнившие практические работы, к сдаче (зачета) экзамена не допускаются. Работа должна быть аккуратно оформлена в печатном или письменном виде, удобна для проверки и хранения.

9. Перечень информационных технологий, используемых при осуществлении образовательного процесса по дисциплине

Для успешного овладения дисциплиной используются следующие информационные технологии обучения:

- При проведении лекций используются презентации материала в программе Microsoft Office (PowerPoint), выход на профессиональные сайты, использование видеоматериалов различных интернет-ресурсов.
- Лабораторные занятия по дисциплине проводятся в специализированной учебной аудитории.

Лабораторные занятия по дисциплине проводятся с использованием различного лабораторного оборудования, а также на лабораторных стендах-установках. На занятии обучающиеся изучают физико-химическую сущность технологических процессов, конструкции и технику обслуживания химической аппаратуры, определяют ее важнейшие характеристики, определяют факторы, влияющие на производительность и экономичность установок. Также студенты знакомятся с контрольно-измерительными приборами, методикой измерения и обработкой результатов измерения, приобретают навыки научного исследования.

На практических занятиях студенты отрабатывают навыки обоснованного выбора технологического оборудования, определения его основных габаритных размеров и технических характеристик.

В процессе изучения дисциплины учебными целями являются первичное восприятие учебной информации о теоретических основах и принципах работы с документами (карты, планы, схемы, регламенты), ее усвоение, запоминание, а также структурирование полученных знаний и развитие интеллектуальных умений,

ориентированных на способы деятельности репродуктивного характера. Посредством использования этих интеллектуальных умений достигаются узнавание ранее усвоенного материала в новых ситуациях, применение абстрактного знания в конкретных ситуациях.

Для достижения этих целей используются в основном традиционные информативно-развивающие технологии обучения с учетом различного сочетания пассивных форм (лекция, лабораторное занятие, консультация, самостоятельная работа) и репродуктивных методов обучения (повествовательное изложение учебной информации, объяснительно-иллюстративное изложение) и лабораторно-практических методов обучения (выполнение расчетно-графических работ, расчет химического оборудования).

Университет обеспечен необходимым комплектом лицензионного программного обеспечения:

- семейство коммерческих операционных систем семейства Microsoft Windows;
- офисный пакет приложений Microsoft Office;
- программная система для обнаружения текстовых заимствований в учебных и научных работах «Антиплагиат.ВУЗ»;
- двух- и трёхмерная система автоматизированного проектирования и черчения AutoCAD.

10. Описание материально-технической базы, необходимой для осуществления образовательного процесса по дисциплине

Реализация учебного процесса осуществляется в специальных учебных аудиториях университета для проведения занятий лекционного типа, лабораторных занятий, групповых и индивидуальных консультаций, текущего контроля и промежуточной аттестации. Все аудитории укомплектованы специализированной мебелью и техническими средствами обучения, служащими для представления учебной информации большой аудитории. При необходимости обучающимся предлагаются наборы демонстрационного оборудования и учебно-наглядных пособий, обеспечивающие тематические иллюстрации.

Самостоятельная работа обучающихся выполняется в специализированной аудитории, которая оборудована учебной мебелью, компьютерной техникой с возможностью подключения к сети «Интернет» и обеспечением доступа в электронную информационно-образовательную среду УГЛУТУ.

Есть помещение для хранения и профилактического обслуживания учебного оборудования.

Требования к аудиториям

Наименование специальных помещений и помещений для самостоятельной работы	Оснащенность специальных помещений и помещений для самостоятельной работы
Помещение для лекционных занятий, групповых и индивидуальных консультаций, текущей и промежуточной аттестации.	Столы и стулья; рабочее место, оснащено компьютером с выходом в сеть Интернет и электронную информационную образовательную среду, а также: экран, проектор,
Помещение для лабораторных занятий	Учебная лаборатория процессов и аппаратов для проведения лабораторных занятий, оснащенная лабораторными столами и стульями, следующим оборудованием: Установка по измерению сопротивлений трубопроводов, Установка по фильтрованию, Установка по отстаиванию, Установка по гидродинамике колонн, Установка по абсорбции, Установка для изучения ра-

	боты циклона и кипящего слоя, Установка для изучения кинетики сушки, Установка для определения депрессии, Установка для изучения процесса теплообмена, Весы лабораторные технические, Весы аналитические
Помещение для практических занятий	Столы, стулья, экран, маркерная доска, рабочие места студентов, оснащены компьютерами с выходом в сеть Интернет и электронную информационную образовательную среду
Помещения для самостоятельной работы	Столы, стулья, экран, проектор. Рабочие места студентов, оснащены компьютерами с выходом в сеть Интернет и электронную информационную образовательную среду.
Помещение для хранения и профилактического обслуживания учебного оборудования	Расходные материалы для ремонта и обслуживания техники. Места для хранения оборудования