

Министерство образования и науки Российской Федерации
Федеральная служба по надзору в сфере образования и науки
Федеральное государственное бюджетное образовательное учреждение
высшего образования
«Казанский национальный исследовательский технологический университет»
(ФГБОУ ВО «КНИТУ»)

УТВЕРЖДАЮ

Проректор по УР
А.В. Бурмистров


31 » октября 2017 г.

РАБОЧАЯ ПРОГРАММА

По дисциплине Б1.Б.20. Процессы и аппараты химической технологии

Специальность 18.05.01 «Химическая технология энергонасыщенных материалов и изделий» (шифр) (наименование)

Специализация подготовки для всех специализаций данной специальности

Квалификация выпускника СПЕЦИАЛИСТ

Форма обучения ОЧНАЯ

Институт, факультет ИХТИ, ФЭМИ, ЭТИБ

Кафедра-разработчик рабочей программы «Процессы и аппараты химической технологии»

Курс 3,4, семестр 5,6,7

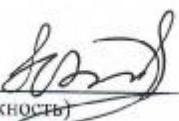
	Часы	Зачетные единицы
Лекции	54	1,5
Лабораторные занятия	54	1,5
Практические занятия	72	2
Самостоятельная работа	180	5
Формы аттестации	Зачет 5,6 Экзамен 5,6 72	2
Курсовой проект	7 семестр	
Всего	432	12

Казань, 2017 г.

Рабочая программа составлена с учетом требований Федерального государственного образовательного стандарта высшего образования №1176 от 12.09.2016г.
по специальности 18.05.01 «Химическая технология энерго-
(номер) (дата утверждения)
(шифр) (наименование)
насыщенных материалов и изделий», для всех специализаций данной специальности на основании учебного плана набора обучающихся 2016 г.
Типовая программа по дисциплине отсутствует.

Разработчик программы:

профессор каф. ПАХТ


(должность)

Зиннатуллин Н.Х.
(подпись) (Ф.И.О.)

Рабочая программа рассмотрена и одобрена на заседании кафедры ПАХТ.

Протокол от 20.10.2017 г. № 2

Зав. кафедрой ПАХТ, профессор


Клинов А.В.

(подпись) (Ф.И.О.)

СОГЛАСОВАНО

Протокол заседания методической комиссии ИХТИ от 24.10 2017 г. № 35
Председатель комиссии, профессор Базотов В.Я.

(подпись) (Ф.И.О.)

УТВЕРЖДЕНО

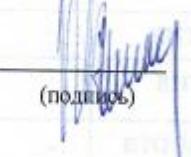
Протокол заседания методической комиссии механического факультета от 30.10
2017 г. № 7

Председатель комиссии, доцент


Гаврилов А.В.

(Ф.И.О.)

Начальник УМЦ, доцент


Китаева Л.А.

(Ф.И.О.)

Цели освоения дисциплины

Целями освоения дисциплины «Процессы и аппараты химической технологии» являются:

- a) формирование знаний о теоретических основах процессов химической технологии и конструкциях аппаратов для их проведения,*
- б) обучение технологии получения конечного результата – выбора оптимальных режимных параметров протекающих процессов и расчета основных размеров соответствующих аппаратов,*
- в) обучение способам применения полученных знаний для решения практических задач,*
- г) раскрытие сущности процессов, происходящих в промышленных аппаратах.*

2. Место дисциплины в структуре ООП ВО

Дисциплина Б1.Б.20. «Процессы и аппараты химической технологии» относится к базовой части ООП.

Для успешного освоения дисциплины «Процессы и аппараты химических технологий» специалист по специальности 18.05.01 «Химическая технология энергонасыщенных материалов и изделий» должен освоить материал предшествующих дисциплин:

- а) математика,*
- б) информатика,*
- в) физика,*
- г) общая и неорганическая химия,*
- д) теоретическая механика,*
- е) физическая химия,*
- ж) техническая термодинамика.*

Дисциплина «Процессы и аппараты химической технологии» является предшествующей и необходима для успешного усвоения последующих дисциплин:

- а) общая химическая технология,*
- б) химические реакторы,*
- в) системы управления химико-технологическими процессами.*

Знания, полученные при изучении дисциплины Б1.Б.20. «Процессы и аппараты химической технологии» могут быть использованы при прохождении производственной, преддипломной практик и выполнении выпускных квалификационных работ по специальности 18.05.01 «Химическая технология энергонасыщенных материалов и изделий».

3. Компетенции обучающегося, формируемые в результате освоения дисциплины

ОПК-2 – способностью профессионально использовать современное технологическое и аналитическое оборудование, способностью к проведению научного исследования и анализу полученных при его проведении результатов;

ПК-1 – способностью осуществлять технологический процесс в соответствии с регламентом и использовать технические средства для контроля его основных параметров, свойств сырья и готовой продукции;

ПК-4 – способностью к решению профессиональных производственных задач, включающих разработку норм выработки и технологических нормативов расходования сырья, материалов и энергетических затрат, обеспечение требований по стандартизации, сертификации и качеству продукции, совершенствование контроля технологического процесса;

ПК-7 – способностью анализировать технологический процесс как объект управления, использовать современные системы управления качеством, применительно к конкретным условиям производства, на основе международных стандартов;

В результате освоения дисциплины обучающийся должен:

- 1) Знать: а) основы теории переноса импульса, тепла и массы;
б) принципы физического моделирования химико-технологических процессов;
в) основные уравнения движения жидкостей; основы теории теплопередачи; основы теории массопередачи в системах со свободной и неподвижной границей раздела фаз;
г) типовые процессы химической технологии, соответствующие аппараты и методы их расчета.

- 2) Уметь: а) определять характер движения жидкостей и газов;
- б) определять основные характеристики процессов тепло- и массопередачи;
- в) рассчитывать параметры и выбирать аппаратуру для конкретного химико-технологического процесса.
- 3) Владеть: а) методами технологических расчетов отдельных узлов и деталей химического оборудования;
- б) навыками проектирования простейших аппаратов химической промышленности;
- в) методами определения оптимальных и рациональных технологических режимов работы оборудования.

4. Структура и содержание дисциплины «Процессы и аппараты химической технологии»

Общая трудоемкость дисциплины составляет 12 зачетных единиц, 432 часа.

№ п/п	Раздел дисциплины	Семестр	Неделя семестра	Виды учебной работы (в часах)				Формы текущего контроля успеваемо- сти (по неделям семе- стра) Форма промежуточ- ной аттестации (по семестрам)
				Лекции	Лабо- ратор. заня- тия	Прак- тич. заняти	CPC	
1	Введение	5	1	2	-	2	-	
2	Теоретические осно- вы процессов хими- ческой технологии	5	2-6	10	-	4	36	<i>Выступление на коллоквиуме</i>
3	Гидромеханические процессы и аппараты	5	7-15	18	22	12	36	<i>Выступление на коллоквиуме, защита лабораторной и расчетной работы</i>
		5						<i>Зачет Экзамен</i>
4	Тепловые процессы и аппараты	5 6	16-18 1	6 2	8	2	30	<i>Выступление на коллоквиуме, защита лабораторной и расчетной работы</i>
5	Массообменные про- цессы и аппараты	6	2-9	16	24	34	60	<i>Выступление на коллоквиуме, защита лабораторной и расчетной работы</i>
		6						<i>Зачет Экзамен</i>
6	Курсовой проект	7				18	18	<i>Защита курсового проекта</i>
	Итого:	5-7		54	54	72	180	

5. Содержание лекций по темам

Использование указанных учебных пособий, лекций в электронном виде, а также демонстрационного материала в виде слайдов, позволяет существенно ускорить темп чтения лекций и изложить курс за 54 часа.

№ п/п	Раздел дисциплины	Ча сы	Краткое содержание	Компетенции
1	2	3	4	5
1	Введение	2	Предмет, цели и задачи курса. Классификация основных процессов химической технологии. Стационарные и нестационарные, непрерывные и периодические процессы. Режимы движения жидких сред. Гипотеза сплошности среды. Режимы течения сред. Классификация сил и напряжений, действующих в жидкостях средах	ОПК-2 ПК-1 ПК-4 ПК-7
2	Теоретические основы процессов химической технологии - основы теории переноса - моделирование химико-технологических процессов	10 4 3	Основные понятия: система и окружающая среда, параметры системы. Субстанции. Потоки субстанций. Механизмы переноса субстанций. Уравнения переноса субстанций. Законы сохранения: законы сохранения массы, импульса и энергии, их математическая запись в интегральной и локальной формах, анализ полученных уравнений, частные случаи (уравнений Навье-Стокса, Эйлера, Бернулли, нестационарные уравнения Фурье-Киргофа, Фурье, Фика); исчерпывающее описание процессов переноса, условия однозначности. Уравнение Бернулли для потока вязкой жидкости. Математическое моделирование, его основные этапы. Физическое моделирование. Основы теории подобия. Подобие гидромеханических, тепловых и массообменных процессов. Критерии и симплексы подобия. Критериальные уравнения. Проблема масштабного перехода для промышленных аппаратов. Понятие о сопряженном физическом и математическом моделировании. Роль учебных КНИТУ.	ОПК-2 ПК-1 ПК-7

1	2	3	4	5
	<ul style="list-style-type: none"> - гидродинамическая структура потоков - межфазный перенос субстанций 	<ul style="list-style-type: none"> 2 1 	<p>Характеристики структуры потока: поля скоростей, время пребывания элементов потока в аппарате, функция распределения времени пребывания. Модели структуры потоков: идеального вытеснения, идеального смешения, ячеичная, диффузионная. Идентификация моделей. Кривые отклика.</p> <p>Уравнения массо-, тепло-, и импульсоотдачи. Коэффициенты массо-, тепло-, и импульсоотдачи, аналогия этих процессов. Уравнения массо-, тепло- и импульсопередачи, определение соответствующих коэффициентов.</p>	
3	<p>Гидромеханические процессы и аппараты:</p> <ul style="list-style-type: none"> - гидростатика - гидравлика однородных потоков - гидравлика двухфазных потоков - разделение неоднородных систем 	<ul style="list-style-type: none"> 18 2 4 4 3 	<p>Основные уравнение гидростатики. Сила давления жидкости на стенки сосудов (плоские и криволинейные поверхности). Относительный покой. Закон Паскаля.</p> <p>Классификация жидкостей. Методы исследования жидкости. Поток жидкости и его геометрические элементы и гидравлические параметры. Гидравлическое сопротивление аппаратов и трубопроводов. Сопротивление трубопроводов по длине. Формулы Пуазейля и Дарси-Вейсбаха. График Никурадзе. Движение жидкости в некруглых трубах. Местные гидравлические сопротивления. Расчет простых и сложных трубопроводов. Определение оптимального диаметра трубопровода. Особенности течения газа.</p> <p>Система жидкость (газ) – твердое тело. Характеристика зернистого слоя. Режимы взаимодействия жидкости с зернистым слоем. Сопротивление неподвижного зернистого слоя. Расчет скорости псевдоожижения, витания (осаждения) и уноса. Гидро- и пневмотранспорт. Элементы гидродинамики систем газ (пар) – жидкость, жидкость – жидкость. Пленочное течение жидкости, барботаж, движение капель жидкости в сплошной среде.</p> <p>Неоднородные системы и методы их разделения. Отстаивание, конструкции отстойников, схемы их расчета. Осаджение под действием центробежных сил. Циклоны, их конструкции и расчет. Осадительные центрифуги, их конструкции и расчет. Фильтрование суспензий. Виды осадков. Конструкции фильтров, фильтрующих центрифуг. Уравнение фильтрования. Очистка газов фильтрованием. Мокрая очистка газов, конструкции скрубберов.</p>	ОПК-2 ПК-1 ПК-4 ПК-7

1	2	3	4	5
	- транспортирование жидкостей	3	Очистка газов в электрическом поле. Выбор аппаратов для разделения неоднородных систем Классификация насосов. Основные параметры насосов: производительность, напор, мощность, КПД. Динамические (лопастные) насосы. Устройство и принцип действия центробежных насосов. Основное уравнение центробежных насосов. Рабочие характеристики. Работа центробежного насоса на сеть. Высота всасывания центробежного насоса. Формулы пропорциональности. Вихревые и осевые насосы: принцип действия, конструкции и сравнительная характеристика. Объемные насосы. Устройство и принцип действия поршневых насосов. Производительность и закон подачи. Графики подач.	
	- сжатие и перемещение газов	2	Классификация машин для сжатия и перемещения газов. Поршневые компрессоры. Процессы сжатия газа. Мощность компрессора. Многоступенчатое сжатие газа. Сравнение и области применения компрессоров различных типов.	
	- перемешивание в жидкких средах	2	Виды перемешивания. Интенсивность и эффективность перемешивания. Механическое перемешивание. Конструкции мешалок. Расход энергии на перемешивание. Расчет мешалок.	
4	- тепловые процессы и аппараты	8		ОПК-
	- теплообмен	4	Кондуктивный теплообмен в плоской и цилиндрической стенке. Конвективный теплообмен в плоском пограничном слое и трубах при ламинарном и турбулентном режимах течения. Теплообмен при изменении теплофизических характеристик теплоносителя и его фазового состояния. Теплообмен при непосредственном контакте теплоносителей. Радиационно-конвективная теплоотдача. Оптимизация и интенсификация теплообмена.	2
	- промышленные способы передачи тепла	1	Виды теплоносителей. Классификация и конструкции теплообменников. Методика расчета теплообменника.	ПК-1 ПК-4 ПК-7

1	2	3	4	5
	- выпаривание	3	Способы выпаривания. Классификация и конструкции выпарных аппаратов. Схемы многокорпусных выпарных установок. Материальный и тепловой балансы выпарной установки. Температурные потери. Способы распределения полезной разности температур по корпусам. Методика расчета многокорпусной выпарной установки.	
5	Массообменные процессы и аппараты	16		ОПК-2 ПК-1 ПК-4 ПК-7
	- массообмен	4	Фазовые равновесия. Уравнения материального баланса, рабочих и равновесных линий. Модификации уравнений массопередачи: основное уравнение массопередачи, объемные коэффициенты массоотдачи и массопередачи, число и высота единиц переноса. Аналогия тепло – и массообмена. Упрощенные модели массоотдачи. Классификация и основы расчета массообменных аппаратов. Технологический расчет аппаратов с непрерывным контактом фаз. Специфика расчета аппаратов со ступенчатым контактом фаз, теоретические тарелки, эффективность по Мэрфи, аналитический и графический способы определения числа тарелок.	
	- массообмен в системах со свободной границей фаз	6	<p><u>Абсорбция</u>. Общие сведения, схема установки. Равновесие при абсорбции, закон Генри. Прямоток и противоток: уравнения рабочих линий, минимальный и оптимальный расход абсорбента. Конструкции абсорбера.</p> <p><u>Перегонка</u>. Общие сведения. Равновесие в системе пар – жидкость, закон Рауля. Простая перегонка, перегонка с дефлегмацией, схемы установок. Ректификация. Схемы установок непрерывной и периодической ректификации.</p> <p><u>Экстракция</u>. Общие сведения. Схема установки, равновесие в системе жидкость – жидкость. Одноступенчатая экстракция, материальный баланс, рабочая линия. Многоступенчатая и противоточная непрерывные экстракции. Конструкции жидкостных экстракторов.</p>	

1	2	3	4	5
- массообмен в системах с твердой фазой	6	<p><u>Сушка.</u> Общие сведения, виды сушки. Параметры влажного воздуха, диаграмма состояния, изображение процессов. Равновесие при сушке, формы связи влаги с материалом. Материальный и тепловой балансы, линия реальной сушки. Кинетика процесса. Классификация и конструкции сушилок.</p> <p><u>Адсорбция.</u> Общие сведения. Равновесие при адсорбции. Кинетика процесса, схемы и стадии процесса адсорбции. Классификация и конструкции адсорберов. Ионообмен.</p> <p><u>Экстрагирование в системе твердое тело-жидкость.</u> Растворение. Экстрагирование растворенного вещества. Экстрагирование твердого вещества. Способы экстрагирования и растворения. Устройство и принцип действия экстракторов.</p> <p><u>Кристаллизация.</u> Общие сведения. Равновесие в системе кристалл – раствор. Кинетика процесса. Материальный и тепловой балансы кристаллизации. Конструкции кристаллизаторов.</p> <p><u>Мембранные процессы.</u> Общие сведения. Типы мембран. Механизм и кинетика мембранных процессов. Конструкции мембранных аппаратов.</p>		

6. Содержание лабораторных занятий

Цели лабораторного практикума заключаются в следующем:

1. Закрепление и углубление знаний по теории основных процессов химической технологии.
2. Приобретение и совершенствование навыков экспериментальных исследований. Освоение методов обработки опытных данных.
3. Изучение устройств, принципов действия, режимов работы аппаратов на примерах модельных установок.
4. Ознакомление с оборудованием и измерительными приборами, а также с организацией и методикой проведения экспериментов.

№ п/п	Разделы дисциплины	Часть	Наименование лабораторной работы	Краткое содержание работы	Формируемые компетенции
1	2	3	4	5	6
1	3	2	Определение режима течения воды в цилиндрической трубе круглого сечения.	Визуальное наблюдение течения жидкости в цилиндрической трубе круглого сечения. Определение значения критерия Рейнольдса, соответствующего наблюдаемым режимам течения.	ОПК-2 ПК-1

1	2	3	4	5	6
2	3	2	Измерение давления и вакуума в покоящейся жидкости.	Ознакомление с методикой измерения давления и вакуума приборами. Измерение 2-3 значений избыточного давления и вакуума на свободной поверхности. Определение расчетных значений абсолютного давления.	ПК-1 ПК-4
3	3	2	Экспериментальная демонстрация уравнения Бернулли.	Уяснение физического смысла уравнения Бернулли. Определение потерь напора в трубопроводе переменного сечения. Построение диаграммы Бернулли.	ПК-1 ПК-4
4	3	2	Измерение расхода воды с помощью диафрагмы.	Ознакомление с устройством и принципом измерения расхода с помощью диафрагмы. Проведение экспериментов и построение тарировочного графика по опытным данным.	ОПК-2 ПК-7
5	3	2	Определение потерь напора в запорных устройствах.	Ознакомление с запорными устройствами, экспериментальное определение потерь напора в вентилях и задвижках. Сравнение экспериментальных данных с расчетными.	ОПК-2 ПК-1
6	3	2	Определение потерь напора в прямой цилиндрической трубе.	Опытное определение потерь напора при различных скоростях воды и сравнение их с расчетными значениями.	ПК-4 ПК-7
7	3	2	Определение скорости и расхода воды при истечении через отверстия и цилиндрический насадок.	Опытное определение скорости течения воды через отверстия в тонкой стенке и цилиндрический насадок и сравнение их с расчетными значениями. Определение времени опорожнения сосуда расчетным путем и экспериментальным.	ПК-1 ПК-4
8	3	4	Изучение гидравлики зернистого слоя.	Изучение зависимости сопротивления зернистого слоя от скорости воздуха. Определение критической скорости начала псевдоожижения и порозности зернистого слоя. Сравнение опытных данных с расчетными.	ПК-4 ПК-7
9	3	4	Испытание центробежного насоса.	Испытание центробежного насоса. Построение рабочих характеристик насоса при $n=const$ по опытным данным. Определение оптимальных параметров насоса.	ОПК-2
10	4	4	Определение потерь давления в теплообменных аппаратах.	Ознакомление с конструкциями теплообменников. Экспериментальное определение потери давления в трубном и межтрубном пространствах теплообменника при различных скоростях движения теплоносителя и сравнение их с расчетными.	ПК-1 ПК-4 ПК-7
11	4	4	Изучение теплообмена в теплообменнике типа "труба в трубе".	Ознакомление с конструкцией теплообменника типа "труба в трубе". Определение опытных и расчетных значений коэффициента теплопередачи при различных условиях проведения опыта. Анализ влияния различных факторов на коэффициент теплоотдачи и теплопередачи.	ОПК-2 ПК-7

1	2	3	4	5	6
12	5	4	Изучение процесса дистилляции.	Определение мощности на проведение дистилляции, расходов и температур теплоносителей. Определение опытных и расчетных значений потерь тепла в окружающую среду, КПД установки.	ОПК-2 ПК-4
13	5	2	Изучение гидродинамики насадочной колонны.	Визуальное изучение гидродинамических режимов работы насадочной колонны. Определение опытных и расчетных значений гидравлических сопротивлений сухой и орошающей насадки. Определение скорости воздуха в точке инверсии фаз.	ПК-1 ПК-7
14	5	2	Изучение гидродинамики тарельчатых колонн.	Визуальное наблюдение режимов работы ситчатой и колпачковой тарелок. Определение опытных и расчетных значений гидравлического сопротивления сухих и орошаемых тарелок. Сопоставление гидравлических сопротивлений ситчатых и колпачковых тарелок.	ОПК-2 ПК-4
15	5	4	Изучение процесса абсорбции.	Ознакомление с работой насадочного абсорбера. Определение опытных и расчетных значений коэффициента массопередачи. определение зависимости коэффициента массопередачи от расхода газа и жидкости.	ПК-1 ПК-4
16	5	4	Изучение процесса массоотдачи при растворении твердого вещества в аппарате с механическим перемешиванием.	Экспериментальное определение коэффициентов массоотдачи. Процесс описать при помощи критериального уравнения. Определение пределов использования полученного уравнения.	ПК-1 ПК-7
17	5	4	Изучение процесса ректификации.	Знакомство с устройством и работой установки периодической ректификации. Определение ВЭТС лабораторной установки. Нахождение опытных и расчетных значений ЧЕП и ВЕП лабораторной пленочной ректификационной колонны.	ПК-1 ПК-7
18	5	4	Изучение процесса конвективной сушки.	По опытным данным построение кривой сушки, определение скорости сушки и построение кривой скорости сушки. Сопоставление расчетного и опытного значений коэффициента массоотдачи.	ОПК-2 ПК-7

7. Содержание практических занятий

В ходе практических занятий предусматривается обсуждение наиболее сложных тем, что обеспечивает более глубокое понимание дисциплины, а также выполнение индивидуальных расчетных заданий: решение примеров и задач, ознакомление с конструкциями аппаратов для проведения гидромеханических и тепло- и массообменных процессов.

№ п/п	Раз- делы дис- цип- лины	Ча- сы	Темы практических занятий	Краткое содержание занятий	Фор- мируе- мые компе- тенции
1	2	4	Уравнения переноса и законы сохранения.	Потоки и механизмы переноса субстанций. Уравнения Фика, Фурье и Ньютона. Законы сохранения массы, энергии, импульса и их математическая запись.	ОПК-2 ПК-4
2	2	2	Математическое и физическое моделирование.	Основные этапы математического моделирования. Физическое моделирование, подобия гидромеханических, тепловых и массообменных процессов. Критериальные уравнения подобия. Масштабный переход.	ОПК-2 ПК-1 ПК-4
3	2	2	Межфазный переход субстанций.	Уравнения массо-, тепло- и импульсоотдачи. Связь между коэффициентами субстанции отдачи и субстанции передачи. Аналогия процессов переноса.	ПК-1 ПК-4
4	3	2	Гидравлика однофазных потоков.	Гидростатика. Гидравлическое сопротивление аппаратов и трубопроводов. Потери напора по длине и местные. Основные уравнения. Расчет простых и сложных трубопроводов. Течение газа. Оптимальный диаметр трубопровода.	ПК-4 ПК-7
5	3	2	Гидравлика двухфазных потоков.	Системы газ-твердое тело, газ-жидкость и жидкость-жидкость. Основные закономерности взаимодействия фаз. Гидро- и пневмотранспорт, транспорт ЗПС. Псевдоожижение.	ПК-1 ПК-7
6	3	2	Перемещение жидкостей, сжатие и перемещение газов.	Основные параметры насосов. Динамические насосы, их рабочие характеристики. Объемные насосы, производительность и законы подачи. Процессы сжатия газа. Мощность компрессора. Многоступенчатое сжатие газа.	ОПК-2 ПК-4
7	3	4	Разделение неоднородных систем.	Неоднородные системы и методы их разделения. осаждение и фильтрование. Аппаратурное оформление процессов осаждения и фильтрования ГНС и ЖНС.	ПК-4 ПК-7
8	4	2	Теплообмен. Промышленные способы передачи тепла.	Закономерности кондуктивного и конвективного теплообмена. Теплообмен при переменных параметрах теплоносителя. Радиационный теплообмен. Теплоносители. Классификация и конструкции теплообменников. Методика расчета теплообменника.	ОПК-2 ПК-7
9	4	4	Выпаривание.	Способы выпаривания. Классификация и конструкции выпарных аппаратов. Материалный и тепловой балансы установки. Температурные потери. Методика расчета трехкорпусной выпарной установки.	ПК-4 ПК-7
10	5	4	Массообмен. Абсорбция.	Фазовые равновесия. Уравнения материального баланса, рабочих и равновесных линий. Модификация уравнений массоотдачи и массопередачи. Технологический расчет аппаратов. Равновесие при абсорбции, закон Генри. Расчет расхода абсорбента.	ПК-1 ПК-4

11	5	4	Перегонка.	Равновесие в системе пар-жидкость, закон Рауля. Простая перегонка. Ректификация. Схемы установок непрерывной и периодической ректификации. Материальный и тепловой баланс непрерывной ректификации бинарных смесей. Ректификационные установки.	ОПК-2 ПК-7
----	---	---	------------	---	---------------

Расчетные работы

№ п/п	Раз-делы дис-цип-лины	Ча-сы	Наименование расчетных заданий	Краткое содержание задания	Фор-мируе-мые компе-тентии
1	3	2	Расчет водопроводной сети.	Строится схема расчета, определяется магистральная линия. Для магистральной линии определяются общие потери напора. Расчет ответвлений.	ОПК-2 ПК-4
2	3	2	Расчет основных рабочих параметров насосной установки.	Определяются диаметр сети трубопровода, средняя скорость жидкости, критерий Рейнольдса, коэффициент сопротивления и гидравлическое сопротивление сети. Зная статистический напор, определяется потребный напор. Строится характеристика сети. Для подобранных насосов определяются оптимальные параметры установки.	ПК-1 ПК-7
3	4	2	Расчет кожухотрубчатого теплообменника.	Определяется тепловая нагрузка, среднелогарифмическая разность температур и производится ориентировочный выбор теплообменника. Производится уточненный расчет поверхности теплообменника. Если уточненная поверхность меньше поверхности выбранного теплообменника, то расчет заканчивается; если больше, то выбирается теплообменник большей поверхности.	ПК-4 ПК-7
4	4	4	Расчет трехкорпусной выпарной установки.	Определяется количество выпариваемой воды, нагрузка распределяется по корпусам, определяется концентрация раствора по корпусам, распределяется перепад давления по корпусам. Распределяется полезная разность температур по корпусам и определяется поверхность нагрева.	ОПК-2 ПК-4
5	5	4	Расчет насадочного абсорбера.	Определяется масса поглощаемого вещества и расход абсорбента, движущая сила массопередачи, коэффициент массопередачи, скорость газа и диаметр абсорбера, поверхность массопередачи и высота абсорбера.	ОПК-2 ПК-7
6	5	4	Расчет тарельчатой ректификационной колонны.	Определяется расход дистиллята и кубового остатка. По данным флегмового числа и скорости пара в колонне определяется диаметр колонны, графически	ПК-1 ПК-4

				число тарелок. Из уравнения теплового баланса определяется расход греющего пара.	
7	5	2	Расчет сушилки.	Составляется материальный баланс конвективной сушки. Определяется баланс влаги в сушилке и тепловой баланс сушильной установки. Графоаналитический расчет сушилки проводится по диаграмме Рамзина. После выбора основных размеров сушилки определяется продолжительность сушки.	ПК-4 ПК-7

8. Самостоятельная работа студента

№ п/п	Темы, выносимые на самостоятельную работу	Часы	Форма СРС	Компетенция
1	Теоретические основы процессов химической технологии - законы переноса и сохранения субстанций - моделирование химико-технологических процессов - межфазный перенос субстанций	36 14 12 10	Подготовка к коллоквиуму.	ПК-4 ПК-7
2	Гидромеханические процессы и аппараты - гидростатика - гидравлика однофазных потоков - гидравлика двухфазных потоков - разделение неоднородных систем - транспортирование жидкостей - сжатие и перемещение газов	36 2 10 12 6 4 2	Подготовка к коллоквиуму, лабораторной работе, обработка результатов, выполнение расчетной работы, оформление отчетов.	ОПК-2 ПК-1 ПК-4 ПК-7
3	Тепловые процессы и аппараты - теплообмен - промышленные способы передачи тепла - выпаривание	30 10 10 10	Подготовка к коллоквиуму, лабораторной работе, обработка результатов, выполнение расчетной работы, оформление отчетов.	ОПК-2 ПК-1 ПК-4 ПК-7

4	Массообменные процессы и аппараты	60	Подготовка к коллоквиуму, лабораторной работе, обработка результатов, выполнение расчетной работы, оформление отчетов.	ОПК-2 ПК-1 ПК-4 ПК-7
	- массообмен	10		
	- абсорбция	6		
	- перегонка	12		
	- экстракция	6		
	- сушка	10		
	- адсорбция	6		
	- кристаллизация	6		
	- мембранные процессы	4		
5	Курсовое проектирование	18	Выполнение технологического и механического расчета аппарата, графической части, оформление отчета.	ОПК-2 ПК-1 ПК-7

Курсовой проект

Курсовой проект по ПАХТ выполняется и оформляется в соответствии с требованиями ЕСКД на технический проект и состоит из пояснительной записи и графической части.

Пояснительная записка содержит технологический, конструктивный, гидравлический и механический расчеты аппарата.

Графическая часть проекта включает в себя технологическую схему (формат А2 или А3), чертеж общего вида (формата А1).

Работа над курсовым проектом заканчивается публичной защитой. В учебное расписание включены аудиторные двухчасовые занятия по организации консультаций и проверки работ студентов над курсовым проектом.

Примерный перечень тем курсовых проектов

№	Название тем курсового проекта
1	Расчет и проектирование кожухотрубного теплообменника
2	Расчет и проектирование трехкорпусной выпарной установки
3	Расчет и проектирование насадочного абсорбера
4	Расчет и проектирование тарельчатой ректификационной колонны

9. Использование рейтинговой системы оценки знаний

При оценке результатов деятельности студентов в рамках дисциплины «Процессы и аппараты химической технологии» используется рейтинговая система, соответствующая «Положению о балльно-рейтинговой системе оценки знаний студентов и обеспечения качества учебного процесса» (Утверждено решением УМК Ученого совета ФГБОУ ВПО «КНИТУ», протокол №12 от 24 октября 2011 г.). Рейтинговая оценка формируется на основании текущего и промежуточного контроля.

При расчете текущего рейтинга $R^{тек}$ за семестр каждая работа студента оценивается баллами. По дисциплине "Процессы и аппараты химической технологии" предусмотрены лабораторные работы, коллоквиумы и расчетные работы.

Текущий рейтинг $R^{тек}$ студента за семестр расчитывается по формуле:

$$R^{тек} = \mathbf{B}_л + \mathbf{B}_к + \mathbf{B}_р$$

где $\mathbf{B}_л$ – баллы за сдачу лабораторных работ, $\mathbf{B}_к$ – баллы за сдачу коллоквиумов, $\mathbf{B}_р$ – баллы за сдачу расчетных работ. Эти баллы определяются как:

$$\mathbf{B}_л = a_л \cdot n_л, \quad \mathbf{B}_к = a_к \cdot n_к, \quad \mathbf{B}_р = a_р \cdot n_р$$

где $a_л$, $a_к$, $a_р$ – множительные лабораторные, коллоквиумные и расчетные коэффициенты, $n_л$, $n_к$, $n_р$ – количество лабораторных работ, коллоквиумов и расчетных работ соответственно. Значения множительных коэффициентов зависят от степени подготовленности студента.

5 – семестр: $a_л = 2,1 \div 3,5$, $n_л = 9$

$$a_к = 2,1 \div 3,3, \quad n_к = 6$$

$$a_р = 2,2 \div 4,0, \quad n_р = 2$$

6 – семестр: $a_л = 1,6 \div 2,8$, $n_л = 9$

$$a_к = 1,5 \div 2,5, \quad n_к = 8$$

$$a_р = 1,8 \div 3,0, \quad n_р = 5$$

Для получения зачета и допуска к экзамену, текущий рейтинг студента должен составить от 36 до 60 баллов. При положительной сдаче экзамена, студент может набрать $\mathbf{R}^{\text{экз}}$ от 24 до 40 баллов.

Рейтинг по дисциплине $\mathbf{R}^{\text{дис}}$ находится суммированием баллов текущего $\mathbf{R}^{\text{тек}}$ и экзаменационного $\mathbf{R}^{\text{экз}}$ рейтингов. Перевод рейтинга по дисциплине в традиционную шкалу оценок осуществляется следующим образом:

0 ≤ $\mathbf{R}^{\text{дис}}$ ≤ 60 – неудовлетворительно;

60 ≤ $\mathbf{R}^{\text{дис}}$ ≤ 73 – удовлетворительно;

73 ≤ $\mathbf{R}^{\text{дис}}$ ≤ 87 – хорошо;

87 ≤ $\mathbf{R}^{\text{дис}}$ ≤ 100 – отлично.

10. Информационно-методическое обеспечение дисциплины

10.1 Основная литература

При изучении дисциплины «Процессы и аппараты химической технологии» в качестве основных источников информации рекомендуется использовать следующую литературу.

Основные источники информации	Кол-во экз.
1. Касаткин, А.Г. Основные процессы и аппараты химической технологии / А.Г.Касаткин. – 14-е изд., стереотип. – М.: Альянс, 2008. – 750 с.	99 экз. в УНИЦ КНИТУ
2. Разинов А.И. Гидромеханические и теплообменные процессы и аппараты химической технологии: учебное пособие /А.И. Разинов, О.В. Маминов, Г.С. Дьяконов - Казань: изд-во КГТУ, 2007. – 212 с.	416 экз. в УНИЦ КНИТУ
3. Павлов, К.Ф. Примеры и задачи по курсу процессов и аппаратов химической технологии / К.Ф.Павлов, П.Г. Романков, А.А.Носков. –13-е изд., стереотип. – М.: Альянс, 2007. – 575 с.	99 экз. в УНИЦ КНИТУ
4. Основные процессы и аппараты химической технологии: пособие по проектированию / Г.С. Борисов [и др.]; под ред. Ю.И. Дытнерского. – 3-е изд., стереотип. – М.: Альянс, 2007. – 496 с.	987 экз. в УНИЦ КНИТУ

10.2 Дополнительная литература

В качестве дополнительных источников информации рекомендуется использовать следующую литературу:

Дополнительные источники информации	Кол-во экз.
1. Основы конструирования и расчета химической аппаратуры: справочник / А.А. Лашинский, А.Р. Толчинский. – 4-е изд.,стереотип. – М: Арис. 2010. – 753 С..	1000 экз. в УНИЦ КНИТУ
2. Проектный расчет оптимальной ректификационной колонны с колпачковыми, ситчатыми и клапанными тарелками для разделения бинарной смеси: метод. указания / сост. Г.С. Дьяконов [и др.]; Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2008. – 20 с.	10 экз. в УНИЦ КНИТУ, 250 экз. на каф. ПАХТ

– 20 с.	
3. Проектирование оптимальной многокорпусной выпарной установки: метод. указания / сост. Ф.А. Абдулкашапова, А.И. Разинов, И.П. Анашкин; Казан. гос. технол. ун-т. – Казань, 2009. – 20 с.	11 экз. в УНИЦ КНИТУ, 53 экз. на каф. ПАХТ
4. Проектирование оптимального насадочного абсорбера: метод. указания / сост. А.И. Разинов, И.П. Анашкин, Л.Р. Миннибаева; Казан. нац. иссл. технол. ун-т. – Казань, 2014. – 20 с.	10 экз. в УНИЦ КНИТУ, 50 экз. на каф. ПАХТ

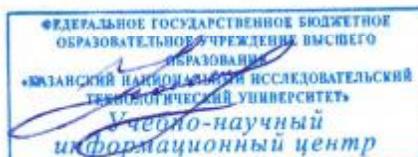
10.3 Электронные источники информации

При изучении дисциплины «Процессы и аппараты химической технологии» использование электронных источников информации:

1. Электронный каталог УНИЦ КНИТУ – <http://ruslan.kstu.ru/>
2. ЭБС «ЮРАЙТ» - <http://www.biblio-online.ru/>
3. ЭБС «Руконт» - <http://rucont.ru/>
4. ЭБС «Лань» - <http://e.lanbook.com/>
5. ЭБС «КнигаФонд» - <http://www.knigafund.ru/>

Согласовано:

Зав.сектором ОКУФ



Усольцева И. И.

11. Оценочные средства для определения результатов освоения дисциплины

Оценочные средства для проведения текущего контроля успеваемости, промежуточной аттестации обучающихся разработаны согласно положению о Фондах оценочных средств, рассматривается как составная часть рабочей программы и оформлены отдельным документом.

12. Материально-техническое обеспечение дисциплины (модуля)

1. Лекционные занятия;
 - а. комплект электронных презентаций / слайдов,
 - б. аудитория, оснащенная презентационной техникой (проектор, экран, компьютер/ноутбук),
2. Лабораторные занятия
 - а. лаборатория гидравлики, оснащенная необходимым оборудованием,
 - б. лаборатория тепло-массообменных установок, оснащенная необходимым оборудованием,
 - с. компьютерный класс.
3. Прочее
 - а. рабочее место преподавателя, оснащенное компьютером с доступом в Интернет,
 - б. рабочие места студентов, оснащенные компьютерами с доступом в Интернет, предназначенные для работы в электронный образовательной среде.

13. Образовательные технологии

Весь лекционный курс обеспечен учебными пособиями, раздаточным материалом и комплектом слайдов, что позволяет вести активный диалог со студентами, при проведении коллоквиумов и защите лабораторных работ организуются дискуссии между студентами. Удельный вес занятий, проводимых в интерактивных формах в учебном процессе составляет 54 часа аудиторных занятий.