

Минобрнауки России

Федеральное государственное бюджетное образовательное учреждение
высшего образования

«Оренбургский государственный университет»

Кафедра электро- и теплоэнергетики

РАБОЧАЯ ПРОГРАММА

ДИСЦИПЛИНЫ

«Б.1.Б.19 Гидрогазодинамика»

Уровень высшего образования

БАКАЛАВРИАТ

Направление подготовки

13.03.01 Теплоэнергетика и теплотехника
(код и наименование направления подготовки)

Энергообеспечение предприятий

(наименование направленности (профиля) образовательной программы)

Тип образовательной программы

Программа академического бакалавриата

Квалификация

Бакалавр

Форма обучения

Заочная

Год набора 2017

Рабочая программа рассмотрена и утверждена на заседании кафедры

Кафедра электро- и теплоэнергетики

наименование кафедры

протокол № 4 от "14" сентября 2017г.

Заведующий кафедрой

Кафедра электро- и теплоэнергетики

наименование кафедры

подпись

С.В. Митрофанов

расшифровка подписи

Исполнители:

Доцент кафедры ЭТЭ

должность

подпись

В.Ю. Соколов

расшифровка подписи

должность

подпись

расшифровка подписи

СОГЛАСОВАНО:

Председатель методической комиссии по направлению подготовки

13.03.01 Теплоэнергетика и теплотехника

код наименование

личная подпись

расшифровка подписи

В.Ю. Соколов

Заведующий отделом комплектования научной библиотеки

личная подпись

Н.Н. Грицай

расшифровка подписи

Уполномоченный по качеству факультета

личная подпись

расшифровка подписи

С.А. Сивовашко

№ регистрации _____

© Соколов В.Ю., 2017

© ОГУ, 2017

1 Цели и задачи освоения дисциплины

Цель освоения дисциплины: сформировать умения и навыки в области теории движения потоков жидкостей и газов, основных законов материального мира в применении к проектированию машин и механизмов, вырабатывающих или поглощающих энергию потока, методам пневмо- и гидротехнических расчетов систем трубопроводов. Привить навыки решения практических задач, связанных с покоем и движением жидкостей и газов в напорных и безнапорных потоках.

Задачи: овладение студентами основными понятиями о свойствах жидкостей и газов, законами, рассмотрение основных законов гидростатики, умение определять гидростатическое давление в жидкостях и давление газов, силы гидростатического давления, действующие на плоские и криволинейные поверхности, давления и скорости в потоках жидкостей и газов, делать типовые гидравлические расчеты. Уметь определять гидродинамическое давление в жидкостях. Определять степень сжимаемости газов и изменение свойств их при этом.

2 Место дисциплины в структуре образовательной программы

Дисциплина относится к базовой части блока 1 «Дисциплины (модули)»

Пререквизиты дисциплины: *Б.1.Б.10 Математика, Б.1.Б.11 Физика*

Постреквизиты дисциплины: *Б.1.В.ОД.4 Малоотходные технологии в энергетике, Б.1.В.ОД.7 Тепловые двигатели и нагнетатели, Б.1.В.ОД.11 Котельные установки и парогенераторы*

3 Требования к результатам обучения по дисциплине

Процесс изучения дисциплины направлен на формирование следующих результатов обучения

Планируемые результаты обучения по дисциплине, характеризующие этапы формирования компетенций	Формируемые компетенции
<p>Знать: основные законы движения жидкостей и газов, явление гидростатического парадокса, закон Паскаля для проектирования простейших гидравлических машин, уравнение Д.Бернулли для составления расчетных уравнений движения рабочей среды, методы расчета кольцевых и тупиковых систем жизнеобеспечения, уравнения Навье-Стокса и Рейнольдса, типы и виды местных сопротивлений и особенности систем трубопроводов из различных материалов с разными сроками эксплуатации</p> <p>Уметь: определять потери напора в потоках; делать типовые гидравлические расчеты; определять характеристики потока при истечении его через отверстия и насадки, уметь монтировать короткие трубопроводы и проводить каптажи родников, уметь определять на местности эффективную точку расположения питьевого колодца, проектировать технологическое оборудование с использованием стандартных средств автоматизации проектирования в соответствии с техническим заданием</p> <p>Владеть: основами гидравлического расчета и анализа рабочих процессов в тепловых машинах, котельных установках; методами получения, преобразования, передачи и использования энергии при движении потока жидкости, а также основными принципами расчета по гидростатике и гидродинамике; теоретическими и практическими навыками расчета и проектирования промышленных теплоэнергетических систем и теплообменных аппаратов, в которых</p>	<p>ОПК-2 способностью демонстрировать базовые знания в области естественнонаучных дисциплин, готовностью выявлять естественнонаучную сущность проблем, возникающих в ходе профессиональной деятельности; применять для их разрешения основные законы естествознания, методы математического анализа и моделирования, теоретического и экспериментального исследования</p>

Планируемые результаты обучения по дисциплине, характеризующие этапы формирования компетенций	Формируемые компетенции
процессы переноса энергии и вещества осуществляются потоками жидкости и газа.	
<p>Знать: правила экологической безопасности при выполнении работ. Учитывать, что в долговременной перспективе объекты виде дамб и плотин могут утрачивать прочностные характеристики. При возведении водохранилищ и каптаже родников планировать экозащитные мероприятия</p> <p>Уметь: обеспечивать соблюдение экологической безопасности на производстве и планировать экозащитные мероприятия и мероприятия по энерго- и ресурсосбережению на производстве, проводить предупреждающие работы для уменьшения вероятностных разрушений трубопроводов и объектов-накопителей</p> <p>Владеть: понятиями коли-индекса (коли –титра) и способами их определения, способами определения утечек в системах жизнеобеспечения, особое внимание при этом уделить разделу хладотехники, владеть перечнем мало и среднезатратных мероприятий по энерго- и ресурсосбережению на производстве</p>	ПК-9 способностью обеспечивать соблюдение экологической безопасности на производстве и планировать экозащитные мероприятия и мероприятия по энерго- и ресурсосбережению на производстве

4 Структура и содержание дисциплины

4.1 Структура дисциплины

Общая трудоемкость дисциплины составляет 7 зачетных единиц (252 академических часа).

Вид работы	Трудоемкость, академических часов		
	4 семестр	5 семестр	всего
Общая трудоёмкость	108	144	252
Контактная работа:	17,5	20,75	38,25
Лекции (Л)	6	6	12
Практические занятия (ПЗ)	4	6	10
Лабораторные работы (ЛР)	6	6	12
Консультации	1	1	2
Индивидуальная работа и инновационные формы учебных занятий		1	1
Промежуточная аттестация (зачет, экзамен)	0,5	0,75	1,25
Самостоятельная работа:	90,5	123,25	213,75
- выполнение курсовой работы (КР);		+	
- выполнение контрольной работы (КонтрР);	+	+	
- самоподготовка (проработка и повторение лекционного материала и материала учебников и учебных пособий);			
- подготовка к лабораторным занятиям;			
- подготовка к практическим занятиям;			
- подготовка к рубежному контролю и т.п.)			
Вид итогового контроля (зачет, экзамен, дифференцированный зачет)	экзамен	экзамен	

Разделы дисциплины, изучаемые в 4 семестре

№ раздела	Наименование разделов	Количество часов		
		всего	аудиторная работа	внеауд. работа

			Л	ПЗ	ЛР	
1.1	Основные физические свойства жидкостей и газов.	10	1		2	7
1.2	Гидростатическое давление и его свойства.	10	0,5	0,5		9
1.3	Дифференциальные уравнения равновесия жидкости. Применение уравнения Эйлера.	10	0,5	0,5		9
1.4	Основное уравнение гидростатики.	10	0,5	0,5		9
1.5	Виды давлений и способы измерения давлений	10	0,5	0,5		9
1.6	Силы гидростатического давления на плоские и криволинейные поверхности.	10	0,5	0,5		9
1.7	Закон Архимеда. Воздухоплавание.	5	0,5	0,5		4
1.8	Основы плавания тел в жидкости.	5				5
1.9	Закон Паскаля. Применение закона Паскаля для расчета простейших гидравлических машин.	5				5
1.10	Основные понятия, определения и уравнения гидрогазодинамики	5				5
1.11	Кинематические параметры течения. Равномерное и неравномерное движение потоков.	5				5
1.12	Уравнение неразрывности потока. Одномерное движение жидкости.	5	0,5	0,5	1	3
1.13	Уравнение Бернулли для несжимаемой жидкости. Уравнение Бернулли для газов. Различные формы уравнения энергии	5			1	4
1.14	Расчет газовых течений с помощью газодинамических функций.	5	0,5	0,5		4
1.15	Теория пограничного слоя. Основные понятия и уравнения пограничного слоя. Ламинарный пограничный слой. Переход ламинарного пограничного слоя в турбулентный	2	1		1	
1.16	Уравнения Навье-Стокса и Рейнольдса	2				2
1.17	Потери напора при равномерном течении жидкости. Потери напора по длине. Коэффициент гидравлического трения	2				2
1.18	Местные потери напора. Виды местных сопротивлений. Значения коэффициентов местных сопротивлений.	2			1	1
	Итого:	108	6	4	6	92

Разделы дисциплины, изучаемые в 5 семестре

№ раздела	Наименование разделов	Количество часов				
		всего	аудиторная работа			внеауд. работа
			Л	ПЗ	ЛР	
2.1	Гидравлический расчет напорных трубопроводов	10	1			9
2.2	Неустановившееся напорное движение жидкости в трубопроводе	10	1			9
2.3	Гидравлический удар	10	1		1	8
2.4	Истечение жидкости через отверстия и насадки	10			1	9
2.5	Водосливы Кригера - Офицерова	10				10

№ раздела	Наименование разделов	Количество часов				
		всего	аудиторная работа			внеауд. работа
			Л	ПЗ	ЛР	
2.6	Инжекторы	10				10
2.7	Классификация трубопроводов.	10		1		9
2.8	Основные расчетные зависимости трубопроводов	10		1		9
2.9	Последовательное и параллельное соединение трубопроводов	10		1	1	9
2.10	Расчет тупиковых и кольцевых сетей.	10		1	1	8
2.11	Движение жидкости в пористой среде. Инфильтрация	7		2		5
2.12	Гидродинамическая теория смазки.	7	1			6
2.13	Обтекание тел несжимаемой жидкостью	7	1			6
2.14	Моделирование гидромеханических явлений	7			1	6
2.15	Гидравлические машины (динамические и объемные)	10	1		1	8
2.16	Гидравлика природоохранных проектов	4				4
2.17	Гидравлика энергетических объектов	2				2
	Итого:	144	6	6	6	126
	Всего:	252	12	10	12	218

4.2 Содержание разделов дисциплины

1.1 Основные физические свойства жидкостей и газов.

Общие сведения о предмете, его назначение в народном хозяйстве и значение в интенсификации и энергосбережении производства. Состав и задачи дисциплины. Краткая история развития дисциплины. Понятие «жидкость» и «газ». Основные физические свойства жидкости. Модели жидкой среды: идеальная, ньютоновская и неньютоновские жидкости. Силы и напряжения, действующие в жидкости. Вязкость жидкостей и газов. Реальная и идеальная (невязкая) жидкости. Поверхностные и массовые силы. Тензор напряжений для вязкой и идеальной жидкости. Барометрическая формула. Бароклинная и баротропная жидкость. Парообразование и конденсация. Парциальное давление. Давление насыщенного пара. Тепловое расширение жидкостей и газов. Коэффициент теплового расширения.

1.2 Гидростатическое давление и его свойства.

Состояние покоя жидкости. Абсолютное, избыточное, вакуумметрическое давление. Гидростатический (потенциальный) напор, его физический и геометрический смысл. Расчетная модель, показывающая взаимосвязь между удельным весом жидкости и вытесненным объемом жидкости. Гидростатическое давление и его свойства (1,2 и 3). Жидкость и газ с точки зрения молекулярно-кинетической теории. Принципиальные (основные) в аэрогидромеханике параметры состояния жидкости и газа. Плотность жидкости. Силы и напряжения, действующие в жидкости. Вязкость. Сдвиговая вязкость с точки зрения молекулярно-кинетической теории. Свойство прилипания (адгезия) жидкости. Закон вязкого трения Ньютона. Зависимость вязкости от температуры и давления. Ньютоновские и неньютоновские жидкости и их законы вязкого трения. Изолированная и замкнутая система. Химическое, динамическое, тепловое и термодинамическое равновесие изолированной системы. Время релаксации. Равновесный процесс. Абсолютный ноль температуры.

1.3 Дифференциальные уравнения равновесия жидкости. Применение уравнения Эйлера.

Общие уравнения равновесия жидкости (уравнения Эйлера). Теорема Коши-Гельмгольца. Интегрирование уравнений равновесия для вязкой несжимаемой жидкости, находящейся под

действием только сил тяжести. Поверхности равного давления (поверхности уровня). Жидкость в поле силы тяжести. Равновесие вращающейся жидкости. Равновесие сжимаемой жидкости. Атмосфера в поле силы тяжести.

1.4 Основное уравнение гидростатики.

Понятие гидростатического давления столба жидкости. Определение силы давления на плоские, криволинейные поверхности и на дно резервуара. Определение условий перехода рабочей среды между резервуарами при различной исходной плотности. Основной закон гидростатики для несжимаемой жидкости: его энергетическая и геометрическая интерпретация. Виды давлений и способы измерения давлений. Приборы для измерения давления в жидкостях и газах. Использование пьезометров.

1.5 Силы гидростатического давления на плоские и криволинейные поверхности.

Сила давления жидкости на плоскую стенку. Сила давления жидкости на криволинейную (цилиндрическую) стенку. Центр давления. Гидростатический парадокс. Уравнение баланса массы, количества движения и механической энергии для неподвижного контрольного объема. Поле давления. Поверхность равного давления и плоскость уровня. Сжимаемость жидкостей и газов. Коэффициент объемного сжатия и модуль объемной упругости. Закон Гука

1.6 Закон Архимеда. Воздухоплавание.

Действие сил, на тело, погруженное в жидкость. Условие равновесия системы плавающих тел. Определение выталкивающей силы на тело, погруженное в жидкость. Определение объема и плотности тела погруженного в жидкость. Использование дирижаблей и аэростатов как подъемных механизмов.

1.7 Основы плавания тел в жидкости.

Тело плавает, тонет и находится в положении безразличного равновесия. Центр давления. Центр водоизмещения. Положение остойчивости плавающих тел. Появление крена. Размещение грузов по оси плавающего тела. Ватер- линия кораблей. Определение возможной грузоподъемности судна.

1.8 Закон Паскаля. Применение закона Паскаля для расчета простейших гидравлических машин.

Основы проектирования гидравлических прессов, гидравлических аккумуляторов и гидравлических домкратов. Типы рабочих жидкостей в простейших подъемных машинах. Применение закона сохранения и превращения энергии в простейших механизмах, в чем заключаются недостатки этих машин. Вывод закона Б.Паскаля для двух сообщающихся сосудов с различными жидкостями.

1.10 Основные понятия, определения и уравнения гидрогазодинамики

Понятие движения жидкости. Два метода исследования движения жидкости и газа: методы Лагранжа и Эйлера. Гидродинамическое давление и местная скорость частиц жидкости. Траектория и линия тока. Ускорение жидкой частицы в методе Лагранжа и методе Эйлера. Классификация течений (поток) жидкости. Принцип обратимости движения. Векторная линия (линия тока, вихревая линия) и ее уравнение. Векторная трубка (трубка тока, вихревая трубка). Поток вектора через незамкнутую и замкнутую поверхность (объемный расход, интенсивность вихревой трубки). Живое сечение, смоченный периметр, гидравлический радиус, расход, средняя скорость потока. Уравнения неразрывности для элементарной струйки несжимаемой жидкости и установившегося потока. Теорема Гаусса-Остроградского для потока вектора. Теорема Гельмгольца.

1.11 Кинематические параметры течения. Равномерное и неравномерное движение потоков.

Одномерное установившееся движение жидкости. Роль одномерного анализа при решении технических задач. Основные уравнения. Скорость звука. Различные формы уравнения энергии. Изэнтропийное течение. Параметры торможения и критические параметры. Газодинамические функции и газодинамические таблицы. Критический расход. Суживающее сопло и сопло Лавалья. Режимы течения и изменение параметров потока по длине сопла Лавалья. Переменный режим работы суживающегося сопла. Одномерные течения при различных воздействиях на поток. Установившееся течение сжимаемой вязкой жидкости в теплоизолированной трубе постоянного сечения. Критическая длина трубы. Распределение скоростей и давлений вдоль трубы. Течение идеальной сжимаемой жидкости в канале с постоянной площадью поперечного сечения и прямым скачком уплотнения. Расчет параметров течения в сопле Лавалья со скачком уплотнения.

1.12 Уравнение неразрывности потока. Одномерное движение жидкости.

Классификация видов движения жидкости: установившееся и неустановившееся, напорное и безнапорное, плавноизменяющееся и резкоизменяющееся, равномерное и неравномерное движения. Закон Стокса. Давление в движущейся вязкой жидкости. Уравнение движения жидкости в напряжениях. Уравнение Навье-Стокса. Система уравнений для определения состояния движущейся вязкой жидкости. Физическое подобие как обобщение понятий геометрического подобия и подобия во времени. Связь между масштабами физических величин в подобных явлениях. Необходимые условия динамического подобия. Критерии подобия при моделировании движения в вязкой жидкости. Их совместимость и возможность реализации. Автомодельность подобия.

1.13 Уравнение Бернулли для несжимаемой жидкости. Уравнение Бернулли для газов.

Различные формы уравнения энергии

Уравнение Д.Бернулли для элементарной струйки идеальной и реальной жидкости. Уравнение Д.Бернулли для установившегося потока реальной жидкости и газа. Физический смысл и графическая интерпретация компонентов уравнения Д.Бернулли. Различные формы уравнения энергии. Расчет газовых течений с помощью газодинамических функций. Режимы движения жидкости (ламинарный и турбулентный). Понятие о механизме турбулентного движения. Основной закон вязкого сопротивления.

1.14 Расчет газовых течений с помощью газодинамических функций.

Истечение газов из сопел и отверстий. Истечение газа из отверстия с острой кромкой. Суживающиеся сопла. Сопло Лаваля. Диффузоры. Конфузоры. Диафрагмы. Выхлопные патрубки турбомашин. Различные группы расходомеров.

1.15 Теория пограничного слоя. Основные понятия и уравнения пограничного слоя. Ламинарный пограничный слой. Переход ламинарного пограничного слоя в турбулентный

Гипотеза о пограничном слое. Основные особенности и допущения. Распределение скоростей в пограничном слое. Дифференциальное уравнение пограничного слоя для установившегося течения несжимаемой жидкости. Интегральное соотношение для пограничного слоя (уравнение Кармана). Условные толщины пограничного слоя. Расчет ламинарного и турбулентного пограничного слоя на пластине. Коэффициенты трения и потери энергии при обтекании пластины. Элементы теории пограничного слоя (структура потока при больших числах Рейнольдса, виды пограничного слоя, отрыв пограничного слоя)

1.16 Уравнения Навье-Стокса и Рейнольдса

Уравнение движения для вязкой несжимаемой жидкости и уравнение Навье-Стокса.

Ламинарное установившееся течение вязкой жидкости в трубах. Распределение скоростей в поперечном сечении. Безразмерный коэффициент сопротивления. Закон Хагена-Пуазейля. Универсальные законы распределения скорости.

1.17 Потери напора при равномерном течении жидкости. Потери напора по длине.

Коэффициент гидравлического трения для различных материалов трубопроводов. Определение величины потери напора с учетом гидравлического, пьезометрического и геодезического уклонов. Определение величины потерь напора в каналах. Формула А.Шези. Особенности турбулентного течения. Степень турбулентности. Трение при турбулентном течении. Статистические характеристики турбулентности. Уравнение Рейнольдса для турбулентного течения несжимаемой жидкости. Турбулентное течение в трубах. Универсальные законы сопротивления для гладких труб. Гидравлическое сопротивление трубопроводов. Различные виды местных сопротивлений. Сопротивление при внезапном изменении площади каналов.

1.18 Местные потери напора. Виды местных сопротивлений. Значения коэффициентов местных сопротивлений.

Отрыв пограничного слоя при прохождении поворотов труб под разными углами. Схема отрыва. Особенности отрыва ламинарного и турбулентного пограничного слоя в трубопроводах с различными сроками эксплуатации. Сила сопротивления и безразмерный коэффициент сопротивления. Хорошо и плохо обтекаемые тела. Крыловидные профили и аэродинамические препятствия. Виды местных сопротивлений. Закон сопротивления для цилиндра в измерительных приборах. Кризис сопротивления плохо обтекаемых тел. Парадокс Даламбера. Минимизация сопротивления при обтекании тел в различных технических задачах.

2.1 Гидравлический расчет напорных трубопроводов

Гидравлический расчет напорных трубопроводов. Классификация трубопроводов. Последовательное и параллельное соединение трубопроводов. Трубопроводы с равномерно

распределенным расходом. Расчет тупиковых и кольцевых сетей. Преимущества и недостатки различных систем трубопроводов.

2.2 Неустановившееся напорное движение жидкости в трубопроводе

Гидравлический расчет безнапорных трубопроводов. Уравнение неустановившегося движения жидкости в жестких трубах. Расчет жесткого трубопровода при неустановившемся движении потока вязкой жидкости. Гидравлические потери при неустановившемся движении.

2.3 Гидравлический удар

Описание явления гидравлического удара. Теоретическое и экспериментальное исследование гидравлического удара в трубах. Опыты Н.Е. Жуковского. Скорость распространения ударной волны. Способы предотвращения и ослабления гидравлического удара выбирают для каждого конкретного случая. Компенсаторы гидравлического удара. Способы и средства предотвращения и ослабления гидравлического удара используют в промышленной гидравлике

2.4 Истечение жидкости через отверстия и насадки

Свободные струи. Дальность полета и распад жидких струй. Дробление струи при взаимодействии с воздушным потоком. Условие сжатия струи. Взаимодействие струи с твердыми телами. Кинематические характеристики струйного потока. Инверсия струи. Коэффициент расхода отверстия. Коэффициент скорости отверстия. Отверстие в тонкой стенке. Отверстие в толстой стенке. График Альтшуля.

2.5 Водосливы Кригера –Офицерова

Безвакуумная стенка нормального очертания с вертикальной верхней гранью. Водослив с тонкой стенкой. Очертание водослива который строится по опытным данным Кригера – Офицерова. Использование водослива с тонкой стенкой для определения расхода жидкости.

2.6 Инжекторы

Струйные насосы предназначенные для нагнетания (инжекторы), подъема (элеваторы), откачивания метом разряжения (экспаустеры). Пароструйные инжекторы. Газоструйные инжекторы.

2.7 Классификация трубопроводов.

Технологические трубопроводы в зависимости от давления. Деление по роду транспортируемых продуктов технологические трубопроводы. Окраска трубопроводов по характеристикам рабочей среды ГОСТ 14202-69. Способы соединения трубопроводов. Применение трубопроводной арматуры. Требования к укладке трубопроводов.

2.8 Основные расчетные зависимости трубопроводов

Простой трубопровод постоянного сечения. Соединения простых трубопроводов. Значения коэффициентов эквивалентной шероховатости Δ для труб из различных материалов. Сложные трубопроводы. Трубопроводы с насосной подачей жидкостей. Изменение пропускной способности трубопроводов в процессе их эксплуатации.

2.9 Последовательное и параллельное соединение трубопроводов

Последовательное соединение трубопроводов. Параллельное соединение трубопроводов. Построение характеристики трубопровода с учетом сопротивления перекачиваемой среды. Разветвленные трубопроводы. Определение потерь напора для различных способов укладки трубопровода.

2.10 Расчет тупиковых и кольцевых сетей.

Составление схемы трубопровода. Определение потерь на участках трубопровода. Расчетный внутренний диаметр трубопровода.

2.11 Движение жидкости в пористой среде. Инфильтрация

Поровое пространство материала. Коэффициент пористости среды. Капиллярность среды. Безнапорное и напорное движение в пористой среде. Гидромеханическое обоснование основных законов фильтрации, методы определения физических констант горных пород (проницаемость, пористость); вывод дифференциальных уравнений движения однородных жидкостей: воды, нефти и газа; радиальное и нерадиальное плоское движение жидкостей к стокам (скважинам); фильтрация под плотинами, трехразмерный поток жидкости в пористой среде, теория совершенных и несовершенных скважин, движение жидкости в условиях гравитационного потока (с учетом „свободной поверхности“), теория движения жидкости в среде с неоднородной проницаемостью, теория одновременного движения в пласте двух жидкостей, анализ движения водонефтяного контакта и явления конусообразования, теория интерференции скважин, теория водной репрессии (флюдинга) при различной сетке размещения инжекционных и эксплуатационных скважин,

неустановившееся движение жидкости в пористой среде, движение сжимаемой жидкости или проблема упругого режима, движение газа в пористой среде - двухразмерное, трехразмерное, установившееся и неустановившееся, теория газонефтяного фактора

2.12 Гидродинамическая теория смазки.

Теория Н.П.Петрова. Основы гидродинамической теории. Схема вращения цапфы в подшипнике при соосном расположении (а) и с эксцентриситетом. Трение смазочного слоя между шипом и подшипником. Расчет подшипников на основании гидродинамической теории смазки.

2.13 Обтекание тел несжимаемой жидкостью

Уравнение количества движения в форме Громеки –Ламба. Вихревое и безвихревое течения. Соотношения Коши- Римана. Уравнение Бернулли и интеграл Коши-Лагранжа. Начальные и граничные условия уравнений идеальной жидкости. Функция тока и потенциал скорости и их свойства. Комплексный потенциал и комплексная скорость. Однородный поток, сток (исток), вихрь и диполь на плоскости. Применение теории функций комплексного переменного к расчету потоков. Обтекание цилиндра установившимся потоком идеальной жидкости на плоскости. Теорема Жуковского о подъемной силе. Вихри в идеальной жидкости

2.14 Моделирование гидромеханических явлений

Анализ классических линейных методов моделирования гидромеханических устройств. Разработка комплекса нелинейных алгоритмических динамических моделей, алгоритмов и программ. Построение обобщенных характеристик сложных гидромеханических устройств с использованием методов теории подобия. Разработка технологии проведения вычислительного эксперимента с использованием обобщенных переменных. Автоматизация вычислительного эксперимента путем создания программного комплекса (пакета прикладных программ). Пакет *MAHSIM* как единое информационное поле, которое действует в рамках интегрированной системы *MATLAB* и включает в себя: библиотеку схем, методы расчетов и алгоритмы, базу данных, помощь и программы с графическим интерфейсом. Теория физического подобия. Теория размерности формулы Фурье. Определяющие параметры. π -теорема подобия. Критерии подобия и моделирования. Роль подобия в теоретических и экспериментальных исследованиях.

2.15 Гидравлические машины (динамические и объемные)

Гидравлические машины и вентиляторы сведения. Назначение гидравлических машин и вентиляторов. Классификация гидравлических машин. Формулы теоретического напора центробежного насоса. Влияние угла выхода лопаток рабочего колеса на напор насоса Рабочие характеристики центробежного насоса. Работа насоса на сеть. Регулирование подачи лопастных насосов. Последовательная и параллельная работа насосов Насосы. Классификация и область применения. Параметры, характеризующие работу насосов. Подача, напор, мощность, КПД. Центробежные насосы. Назначение, устройство, принцип действия, область применения. Основное уравнение лопастных машин (уравнение Эйлера). Предельная высота всасывания и кавитация. Методы и средства борьбы с кавитацией. Осевые насосы. Устройство и принцип действия. Насосы с поворотными лопастными рабочими колесами. Вихревые насосы. Устройство и принцип действия, рабочие характеристики. Область применения. Высота всасывания, регулирование подачи. Подбор насосов. Гидро- и пневмо- механизация процессов. Роль гидро и пневмопривода в комплексной механизации и автоматизации производства. Схемы гидроприводов. Принцип действия объемного гидропривода. Основные параметры, характеризующие объемные гидроприводы. Типовые схемы объемного гидропривода. Объемный гидропривод с разомкнутой и замкнутой циркуляцией рабочей жидкости. Дроссельное и объемное регулирование гидропривода. Гидравлический расчёт объёмного гидропривода.

2.16 Гидравлика природоохранных проектов

Схемы станций биологической, физико-химической, механической очистки производственных и коммунальных сточных вод. Системы водоснабжения с замкнутыми циклами. Объекты водоохраных зон с комплексом мероприятий. Мероприятия по улучшению технического состояния и благоустройству водохранилищ и естественных водоемов. Тампонажи неработающих скважин. Охрана атмосферного воздуха от загрязнения промышленными установками.

2.17 Гидравлика энергетических объектов

Схемы ГЭС, ГРЭС, АЭС, ТЭЦ. Основное и вспомогательное оборудование.

4.3 Лабораторные работы

№ ЛР	№ раздела	Наименование лабораторных работ	Кол-во часов
1	1.1	Основные физические свойства жидкостей и газов.	2
	1.12	Уравнение неразрывности потока. Одномерное движение жидкости.	1
2	1.13	Опытная иллюстрация уравнения Бернулли. Определение режимов движения жидкости.	1
3	1.15	Движение жидкости через расходомер Вентури	1
4	1.18	Определение коэффициентов местных сопротивлений	1
5	2.3	Гидравлический удар	1
6	2.4	Истечение жидкости через отверстия и насадки	1
8	2.9	Последовательное и параллельное соединение трубопроводов	1
9	2.10	Расчет тупиковых и кольцевых сетей.	1
11	2.14	Моделирование гидромеханических явлений	1
12	2.15	Гидравлические машины (динамические и объемные)	1
		Итого:	12

4.4 Практические занятия (семинары)

№ занятия	№ раздела	Тема	Кол-во часов
2	1.2	Гидростатическое давление и его свойства.	0,5
3	1.3	Дифференциальные уравнения равновесия жидкости. Применение уравнения Эйлера.	0,5
4	1.4	Основное уравнение гидростатики.	0,5
5	1.5	Виды давлений и способы измерения давлений	0,5
6	1.6	Силы гидростатического давления на плоские и криволинейные поверхности.	0,5
7	1.7	Закон Архимеда. Воздухоплавание.	0,5
8	1.12	Уравнение неразрывности потока. Одномерное движение жидкости.	0,5
9	1.14	Расчет газовых течений с помощью газодинамических функций.	0,5
10	2.7	Классификация трубопроводов. Способы соединения трубопроводов.	1
11	2.8	Основные расчетные зависимости трубопроводов	1
12	2.9	Последовательное и параллельное соединение трубопроводов	1
13	2.10	Расчет тупиковых и кольцевых сетей.	1
14	2.11	Движение жидкости в пористой среде. Инфильтрация	2
		Итого:	10

4.5 Курсовая работа (5 семестр)

Курсовая работа «Расчет системы водоснабжения промышленного предприятия» преследует цели углубленной проработки студентами основных типов систем водоснабжения, водоотведения и пожаротушения.

Задачей курсовой работы является углубление знаний, полученных в процессе изучения курса «Гидрогазодинамика». При выполнении курсовой работы студенты рассматривают гидравлические основы расчета системы водоснабжения промышленного объекта. При этом в задании на курсовую работу имеются наборы вариантов исходных данных для расчета. Принципиальная схема унифицирована, изменены местные потребители и геодезические отметки положения объектов.

Курсовая работа содержит следующие разделы:

1. Находят расчетные расходы на отдельных участках водопроводной сети, подачу насоса;
2. Определяют диаметры труб на этих участках, уточняют их по ГОСТ и находят расчетные скорости на участках водопровода;
3. Определяют потери напора на участках водопровода;
4. Находят геометрический напор всасывания и налегания, а затем напор насоса;
5. Определяют давление на бортовые поверхности, дно емкостей и строятся эпюры распределения давлений на эти поверхности
6. По напору и подаче насоса используя поля $Q - H$ центробежных насосов, находят марку насоса и строят графические характеристики насоса $H = f_1(Q); N = f_2(Q); \eta = f_3(Q)$ по данным каталога характеристик центробежных насосов;
7. Рассчитывают данные для построения графической характеристики трубопроводной сети, наносят ее на характеристики насоса в масштабе аналогичном $H = f_1(Q)$; и определяют рабочую точку насоса;
8. Находят потребную мощность насоса в рабочей точке насоса, определяю мощность электродвигателя и зная N и n подбирают электродвигатель.

4.6 Контрольная работа (4, 5 семестры)

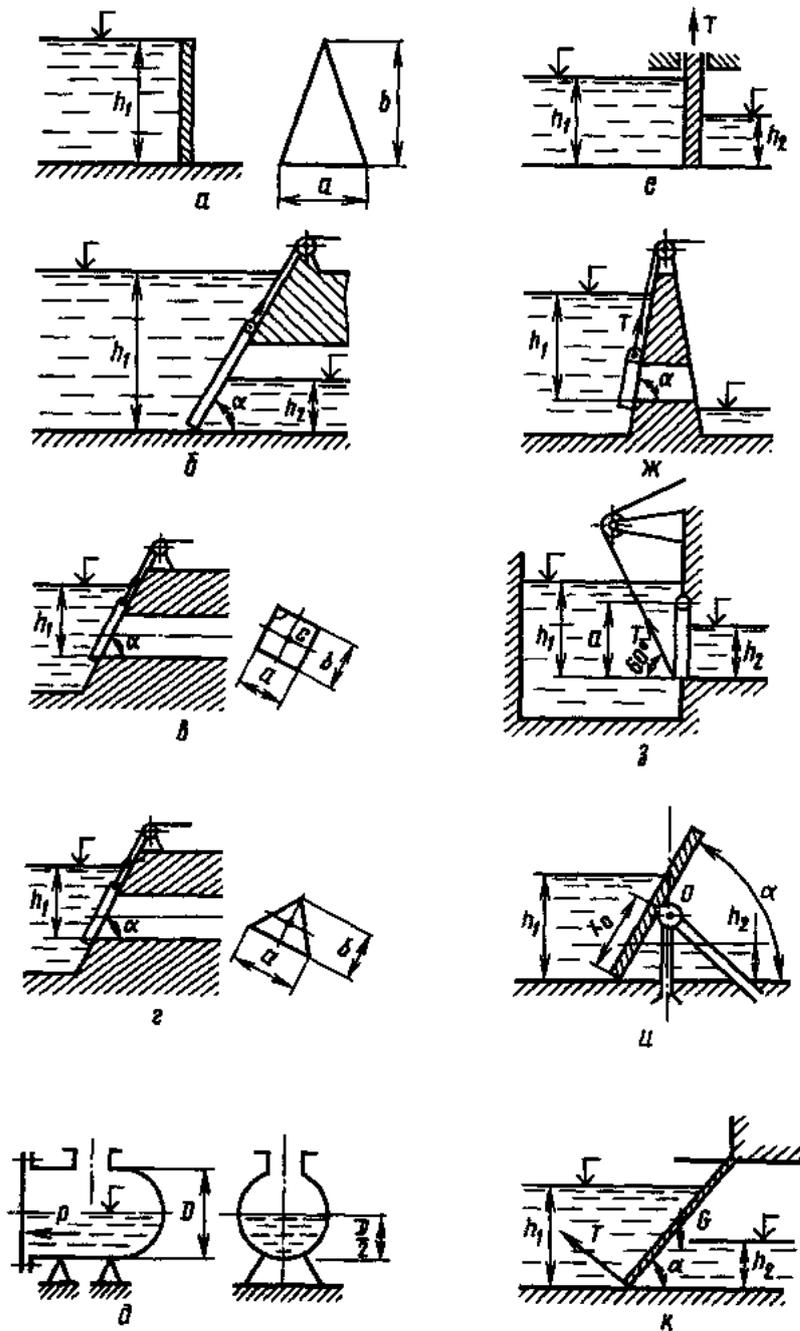


Рис.1

показатель	1.1	1.2	1.3	1.4	1.5	1.6
Глубина воды, м						
h_1	4	6	10	9.5	-	3
h_2	-	1.5	-	-	-	1.5
Размеры щита, м						
a	1.5	-	1.2	1.2	-	4
b	4	4	2	1.5	-	2
Угол наклона щита, град	-	45	60	45	-	-
Диаметр цистерны D, м	-	-	-	-	1,2	-

Задача 1.1. Шлюзовое окно закрыто щитом треугольной формы, ширина которого a , а высота b (рис. 1.9, а). За щитом воды нет, а глубина воды перед ним h_1 , при этом горизонт воды перед щитом совпадает с его вершиной. Определить силу абсолютного гидростатического давления на щит и положение центра давления. Удельный вес воды $\gamma_в=9,81 \text{ кН/м}^3$.

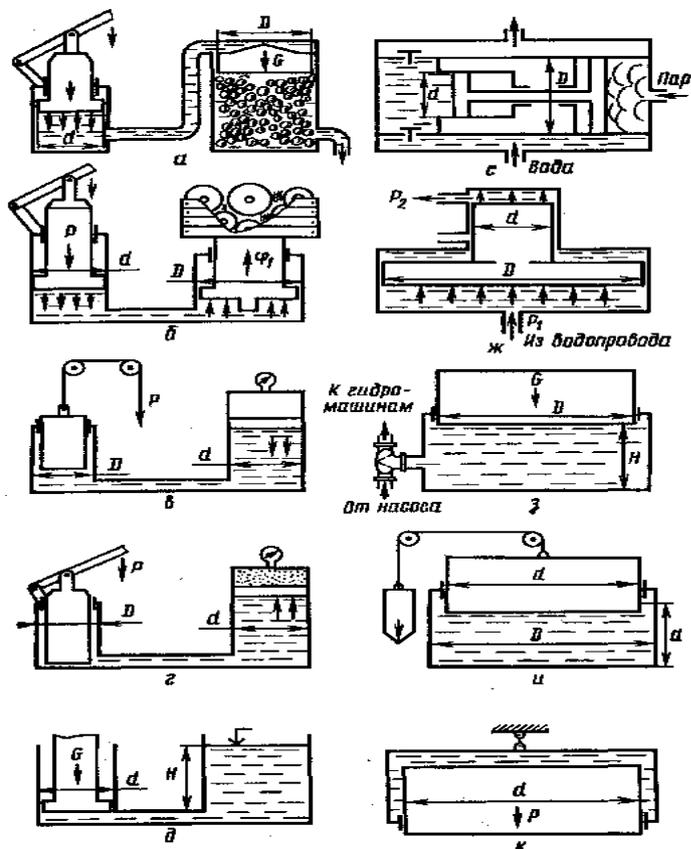
Задача 1.2. Плоский квадратный щит установлен с углом наклона к горизонту α (рис. 1, б). Глубина воды перед щитом h_1 , за щитом h_2 , ширина щита b . Определить силу избыточного гидростатического давления и центр давления жидкости на щит. Удельный вес воды $\gamma_w = 9,81 \text{ кН/м}^3$.

Задача 1.3. Для сброса излишков воды используют донный водовыпуск, прямоугольный затвор которого имеет размеры a и b (рис. 1 в). Глубина воды от ее свободной поверхности до нижней кромки затвора h_1 , угол наклона затвора α , плотность воды $\rho = 1000 \text{ кг/м}^3$. Определить силу абсолютного гидростатического давления жидкости на затвор водовыпуска.

Задача 1.4. Затвор донного водовыпуска треугольной формы имеет ширину a и высоту b (рис. 1 г). Угол наклона затвора α , нижняя кромка затвора находится в воде на глубине h_1 , плотность воды $\rho = 1000 \text{ кг/м}^3$. Определить силу абсолютного гидростатического давления жидкости и положение центра давления на затвор.

Задача 1.5. Цистерна диаметром D наполовину заполнена керосином (рис. 1 д). Определить силу избыточного гидростатического давления P , которую необходимо приложить для открытия крышки цистерны, а также найти координату точки приложения этой силы. Плотность керосина $\rho_k = 830 \text{ кг/м}^3$.

Задача 1.6. Отверстие шлюза-регулятора (рис. 1, е) перекрыто плоским металлическим затвором с размерами: высота a , ширина b и толщина $c = 0,25 b$. Глубина воды слева от затвора h_1 , а справа h_2 . Определить начальную силу тяги, необходимую для открытия затвора, равнодействующую силы давления воды на затвор и положение центра ее приложения. Коэффициент трения скольжения $f = 0,4$, удельный вес материала, из которого изготовлен затвор, $\gamma_s = 11 \text{ кН/м}^3$, удельный вес воды $\gamma_w = 9,81 \text{ кН/м}^3$.



Задачи. 2 Далее приведены условия и некоторые примеры решения задач, посвященных гидростатическим машинам. Пояснительные рисунки к задачам сгруппированы и представлены на рис. 2. Исходные данные для решения задач содержатся в табл.

2.2. Исходные данные для решения задач 2.11...2.20

показатель	Номер задачи									
	2.11	2.12	2.13	2.14	2.15	2.16	2.17	2.18	2.19	2.20
Диаметр поршня, мм D	340	250	300	500	-	300	400	300	600	-
d	15	25	200	250	200	150	40	-	400	150
Сила P, кН	0,196	-	0,80	1	1	-	-	-	-	-
Вес груза, G, кН	-	19,6	-	-	0,10	-	-	196,2	0,196	0,10

Задача 2.11. Определить сжимающее усилие P_1 гидравлического пресса с диаметрами поршней D и d (рис.2.,а), используемого для получения виноградного сока, если к малому поршню приложена сила P .

Задача 2.12. При ремонте сельскохозяйственных машин и оборудования широко используют гидравлический домкрат, принципиальная схема которого приведена на рис. 4 б. Определить усилие P , которое необходимо приложить к малому поршню, чтобы поднять груз весом G . Диаметры поршней D и d .

Задача 2.13. Два вертикальных цилиндра, имеющих диаметры D и d , наполнены жидкостью и сообщаются между собой (рис. 2, в). В цилиндры заключены поршни, из которых большой при помощи блока может перемещаться по вертикали, а в пространстве над малым поршнем находится воздух при атмосферном давлении. Определить, насколько изменится давление воздуха над малым поршнем, если большой будет перемещаться вверх с силой P (трением пренебречь).

Задача 2.14. Система, состоящая из двух вертикальных цилиндров, соединенных между собой, заполнена жидкостью (рис. 2, г). В цилиндры заключены поршни диаметрами D и d . К большому из них приложена вертикально вниз сила P , а в пространстве над малым поршнем — воздух при атмосферном давлении. Определить изменение давления воздуха Δp над малым поршнем (трением пренебречь).

Задача 2.15. Два сообщающихся цилиндра наполнены жидкостью (рис. 2, д). В меньший цилиндр диаметром d заключен поршень весом G . На какой высоте H установится уровень жидкости в большем цилиндре, когда вся система придет в равновесие (трением пренебречь)? Удельный вес жидкости $\gamma = 9,81 \text{ кН/м}^3$.

Задача 2.16. Определить давление пара P в цилиндре поршневого парового насоса (рис. 2, е), необходимое для подачи воды на высоту $H=60 \text{ м}$, если диаметры цилиндров D и d .

Задача 2.17. Для повышения гидростатического давления применяется мультипликатор - устройство для повышения давления (рис. 2, ж), давление на входе которого $P_1 = 20 \text{ кПа}$, а диаметры поршней D и d . Определить давление жидкости P_2 на выходе из мультипликатора.

Задача 2.18. Для накопления энергии используется грузовой гидравлический аккумулятор (рис. 2, з), вес плунжера которого равен G , а диаметр D . Рассчитать давление воды, создаваемое аккумулятором при зарядке.

Задача 2.19. Цилиндрический резервуар с водой диаметром D и весом G висит на плунжере диаметром d (рис. 2, и). Сосуд заполнен на высоту $a=0,5 \text{ м}$. К поршню через блоки подвешен груз, удерживающий систему в равновесии. Определить вакуум в сосуде, обеспечивающий равновесие цилиндра. Трением в системе пренебречь.

Задача 2.20. Плунжер диаметром d и весом G висит на цилиндрическом сосуде, заполненном воздухом (рис. 2, к). Определить вакуум в сосуде, обеспечивающий равновесие плунжера. Трением в системе пренебречь.

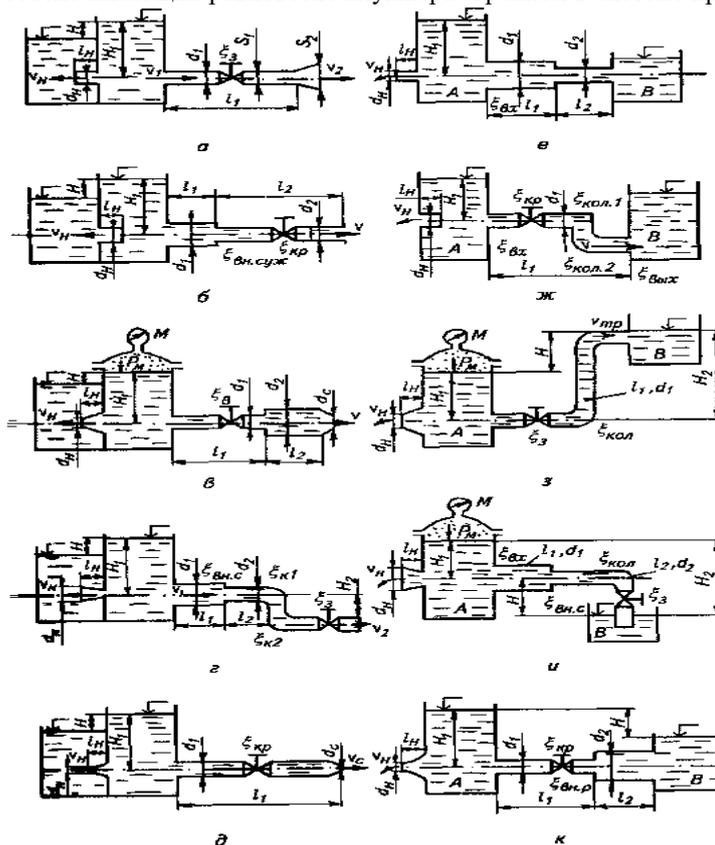


Рис. 5 К задачам 3.1...3.10. Местные сопротивления и истечение жидкости через отверстия и насадки

Задачи. Ниже приведены условия и некоторые примеры решения задач, посвященных истечению жидкости через отверстия и насадки. Пояснительные рисунки к задачам сгруппированы и представлены на рис. 5. Исходные данные для решения задач содержатся в таблице.

Исходные данные для решения задач 3.1...3.10

показатель	Номера задач									
	3.1	3.2	3.3	3.4	3.5	3.6	3.7	3.8	3.9	3.10
Диаметр труб, мм		200	120	400	100	200	100	100	200	80
d_1		100	250	100	-	80	-	-	80	150

d_2	80									
-	-									
Длина трубопроводов, м										
l_1	4	4	10	0,8	3	8	15	6	8	8
l_2	-	10	5	2	-	10	-	-	12	10
Диаметр насадка, мм										
d_n	100	100	120	200	80	100	100	100	200	80
Напор в резервуарах, м										
H	3	2	3	6	2	-	-	2	4	4
H_1	6	5	8	5	4	-	4	5	6	8
Манометрическое давление P_m , кПа	-	-	500	-	-	-	-	150	200	-

Задача 3.1. Из открытого резервуара при постоянном напоре H_1 вытекает вода: с одной стороны — в атмосферу по короткому трубопроводу диаметром d_1 и длиной l_1 с диффузором на конце, площадь живого сечения которого за расширением $S_2 = 2S_1$; с другой стороны — через затопленный внешний цилиндрический насадок (насадок Вентури) диаметром d_n и длиной $l_n = 5 d_1$ в другой резервуар. Разность уровней в резервуарах H (рис. 5, а). Температура воды $t = 50$ °С.

Определить: 1) скорость истечения V_2 и расход воды в коротком трубопроводе Q_2 , если коэффициент сопротивления задвижки $\xi_z = 2,5$, а диффузора $\xi_{диф} = 0,9$ (коэффициент гидравлического трения найти по заданной шероховатости стенок трубы $\Delta = 1$ мм); 2) расход через насадок диаметром d_n и длиной l_n , если коэффициент расхода насадка $\mu = 0,82$.

Сравнить расход воды через насадок с расходом через отверстие в тонкой стенке того же диаметра. Коэффициент расхода для отверстия $\mu = 0,62$.

Задача 3.2. К открытому резервуару подсоединены короткий стальной трубопровод, состоящий из двух участков длиной l_1 и l_2 , диаметрами d_1 и d_2 , и внутренний цилиндрический насадок (насадок Борда) диаметром d_n и длиной $l_n = 5 d_n$ (рис. 5, б). Истечение по короткому трубопроводу происходит в атмосферу под постоянным напором H_1 , принять коэффициент сопротивления крана $\xi_{кр} = 3$.

Определить: 1) скорость и расход воды, вытекающей из трубопровода при температуре воды $t = 10$ °С; 2) расход через насадок при разности уровней в резервуарах H , если коэффициент расхода насадка $\mu_n = 0,71$.

Сравнить расход воды через насадок с расходом через отверстие в тонкой стенке того же диаметра. Коэффициент расхода для отверстия $\mu = 0,62$.

Задача 3.3. К закрытому резервуару, на свободной поверхности которого действует манометрическое давление P_m , подсоединены чугунный трубопровод переменного сечения диаметрами d_1 , d_2 заканчивающийся соплом диаметром $d_c = d_1$, и конически сходящийся насадок диаметром выходного сечения d_n и длиной $l_n = 5 d_n$. Трубопровод и насадок подсоединены на глубине H_1 . На первом участке длиной l_1 установлен вентиль, коэффициент сопротивления которого $\xi_v = 4$. Длина второго участка l_2 . Коэффициент сопротивления сопла $\xi = 0,06$, сжатие струи на выходе из сопла отсутствует (рис. 5, в).

Определить: 1) скорость истечения V и расход Q вытекающей из сопла воды при температуре $t = 10$ °С и постоянном напоре H_1 ; 2) расход воды через затопленный насадок при разности уровней в резервуарах H , если коэффициент расхода для насадка $\mu_n = 0,94$.

Сравнить расход воды, проходящий через насадок, с расходом через отверстие в тонкой стенке того же диаметра. Коэффициент расхода для отверстия $\mu = 0,62$.

Задача 3.4. Истечение происходит из открытого резервуара при постоянном напоре воды H_1 по короткому трубопроводу переменного поперечного сечения диаметрами d_1 и d_2 в атмосферу и из конически расходящегося насадка диаметром выходного сечения d_n и длиной $l_n = 5 d_n$ под уровень (рис. 5, г). Разность Уровней $H_2 = 1,5$ м.

На втором участке трубопровода имеются два колена с плавным поворотом, Коэффициент сопротивления каждого $\xi_k = 0,15$, и задвижка, коэффициент сопротивления которой $\xi_z = 8,0$. Коэффициент гидравлического трения на первом участке длиной l_1 принять равным $\lambda_1 = 0,04$, на втором участке длиной l_2 принять $\lambda_2 = 0,025$

Определить: 1) скорость истечения V_2 и расход Q_2 через трубопровод; 2) скорость истечения и расход через затопленный конически расходящийся насадок, если коэффициент скорости и коэффициент расхода для насадка равны и составляют $\varphi_n = \mu_n = 0,45$.

Сравнить скорость и расход через насадок со скоростью и расходом через отверстие в тонкой стенке того же диаметра. Коэффициент скорости для отверстия $\varphi = 0,97$, а коэффициент расхода $\mu = 0,62$.

Задача 3.5. Из открытого резервуара по короткому стальному трубопроводу постоянного поперечного сечения d_1 и длиной l_1 , который заканчивается соплом диаметром $d_c = 0,5 d_1$, вытекает вода при $t = 30$ °С в атмосферу. Истечение происходит под напором H_1 (рис. 5, д). Коэффициент сопротивления крана принять равным $\xi_k = 2,5$. С другой стороны к резервуару подсоединен коноидальный насадок диаметром выходного сопла d_n и длиной $l_n = 5 d_n$

Определить: 1) скорость истечения из сопла V_c и объемный расход воды по короткому трубопроводу Q ; 2) расход воды через затопленный коноидальный насадок при разности уровней в резервуарах H , если коэффициент расхода насадка $\mu = 0,97$.

Сравнить расход воды через насадок с расходом через отверстие в тонкой стенке того же диаметра. Коэффициент расхода для отверстия $\mu = 0,62$.

Задача 3.6. Вода при температуре $t = 15$ °С из резервуара A подается в резервуар B по трубопроводу, состоящему из двух участков длиной l_1 и l_2 , диаметрами d_1 и d_2 . Коэффициент гидравлического трения принять равным $\lambda = 0,03$. С другой стороны на том же уровне к резервуару A подсоединен внешний цилиндрический насадок (насадок Вентури) диаметром d_n и длиной $l_n = 5 d_n$ (рис.5, е).

Определить: 1) напор H_1 , который нужно поддерживать в баке A , чтобы наполнить бак B объемом $W_e = 18$ м³ за 30 мин (коэффициент гидравлического трения принять равным $\lambda = 0,03$, а коэффициент потерь при входе в трубу $\xi_{вх} = 0,5$); 2) скорость истечения воды через насадок в предположении, что в резервуаре A она находится под напором H_1 , определенным из предыдущего условия (коэффициент скорости для насадка принять равным $\varphi_n = 0,82$).

Сравнить скорость истечения из насадка со скоростью истечения через отверстие в тонкой стенке того же диаметра, если $\varphi_{отв} = 0,62$.

Задача 3.7. Вода при температуре $t = 15$ °С из резервуара A подается в резервуар B со скоростью $v = 0,5$ м/с по стальному трубопроводу диаметром d_1 и длиной l_1 . Уровень воды в баке A поддерживается постоянным. Коэффициенты сопротивления входа в трубу $\xi_{вх} = 0,5$; крана $\xi_{кр} = 1,5$; колена без закругления $\xi_{кол1} = 0,25$; колена с закруглением $\xi_{кол2} = 0,14$. На глубине H_1 к резервуару подсоединен внутренний цилиндрический насадок (насадок Борда) диаметром d_n и длиной $l_n = 5 d_n$ (рис. 5, ж).

Определить: 1) время заполнения водой резервуара B объемом $W_e = 1,15$ м³ и потери напора в трубопроводе; 2) скорость истечения воды из насадка, если коэффициент скорости для насадка $\varphi_n = 0,71$. Сравнить скорость истечения из насадка со скоростью истечения из отверстия в тонкой стенке того же диаметра, если $\varphi_{отв} = 0,62$.

Задача 3.8. Из резервуара A , заполненного водой на высоту H_1 и находящегося под манометрическим давлением P_m , вода подается по стальному трубопроводу длиной l_1 и диаметром d_1 в резервуар B на высоту H . К резервуару A на глубине H_1 подсоединен конически сходящийся насадок диаметром выходного сечения d_n и длиной $l_n = 5 d_n$ (рис. 5, з).

Коэффициенты сопротивлений задвижки $\xi_z = 9,0$, каждого колена с закруглением $\xi_{кол} = 0,25$, коэффициент гидравлического трения $\lambda = 0,04$. Кинематическая вязкость воды $\nu = 1,24 \cdot 10^{-6}$ м²/с. Скоростным напором и изменением уровня в баке A пренебречь.

Определить: 1) режим течения, расход Q и скорость воды, протекающей по трубопроводу; 2) скорость и расход, проходящий через конически сходящийся насадок, если коэффициент скорости для насадка составляют $\varphi_n = 0,96$, а коэффициент расхода $\mu_n = 0,94$.

Сравнить скорость и расход воды через насадок со скоростью и расходом через отверстие в тонкой стенке такого же диаметра, если коэффициент скорости для отверстия $\varphi = 0,97$, а коэффициент расхода $\mu = 0,62$.

Задача 3.9. Из резервуара A , на свободной поверхности которого избыточное давление P_m , вода температурой $t = 15$ °С поступает в резервуар B по трубопроводу переменного сечения, состоящему из двух участков длиной l_1 и l_2 и диаметрами d_1 и d_2 . Разность уровней в резервуарах $h = H_1 - H$ (рис. 5, u).

На глубине H_1 к резервуару A подсоединен конически расходящийся насадок диаметром выходного сечения d_n и длиной $l_n = 5 d_n$.

Определить: 1) режим течения, скорость v и расход воды Q , поступающей в резервуар B по трубопроводу, если коэффициент потерь входа в трубу $\xi_{вх} = 0,5$, Коэффициент сопротивления колена $\xi_{кол} = 0,4$, полностью открытой задвижки $\xi_z = 5$, коэффициент гидравлического трения на первом участке $\lambda_1 = 0,025$, на втором $\lambda_2 = 0,04$ (скоростным напором и изменением уровня в резервуаре A пренебречь); 2) скорость и расход воды через конически расходящийся насадок, если коэффициенты φ_n и μ_n равны и составляют 0,45.

Сравнить скорость и расход воды, проходящей через насадок, со скоростью и расходом через отверстие в тонкой стенке, если $\varphi_{отв} = 0,97$, а $\mu_{отв} = 0,62$.

Задача 3.10. Вода при температуре $t = 20$ °С подается из резервуара A в резервуар B по короткому трубопроводу, состоящему из двух участков длиной l_1 и l_2 , диаметрами d_1 и d_2 . Разность уровней в резервуарах равна H . На глубине H_1 к резервуару A подсоединен коноидальный насадок диаметром выходного сечения d_n и длиной $l_n = 5 d_n$ (рис. 5, к).

Определить: 1) расход Q , поступающий в резервуар B по трубопроводу, если Коэффициент сопротивления крана $\xi_k = 4,2$, коэффициент гидравлического трения $\lambda = 0,032$; 2) расход воды через коноидальный насадок, если коэффициент расхода насадка $\mu_n = 0,97$.

Сравнить расход воды через насадок с расходом через отверстие в тонкой стенке такого же диаметра, если коэффициент скорости для отверстия $\varphi = 0,97$, а коэффициент расхода $\mu = 0,62$.

5 Учебно-методическое обеспечение дисциплины

5.1 Основная литература

1. Аэрогидромеханика : сборник задач / А.А. Кураев, В.В. Ларичкин, А.Д. Обуховский, С.Д. Саленко. - Новосибирск : НГТУ, 2010. - 116 с. - ISBN 978-5-7782-1423-1; То же [Электронный ресурс]. - URL: <http://biblioclub.ru/index.php?page=book&id=228757>
2. Гидравлика: Учебное пособие / Б.В. Ухин. - М.: ИД ФОРУМ: НИЦ Инфра-М, 2013. - URL <http://znanium.com/catalog.php?bookinfo=375072>

5.2 Дополнительная литература

1. Кудинов А.А. Гидрогазодинамика: Учебное пособие / А.А. Кудинов. - М.: НИЦ ИНФРА-М, 2015. - 336 с.: 60x90 1/16. - (Высшее образование: Бакалавриат). (переплет) ISBN 978-5-16-004730-0 - Режим доступа: <http://znanium.com/catalog/product/485830>
2. Ухин, Б. В. Гидравлика [Текст] : учебник / Б. В. Ухин, А. А. Гусев. - М.-ИНФРА-М, 02012. - 432 с.: ил. - (Среднее профессиональное образование). - Библиогр.: с.413-416. - Прил.: с.417-425. - ISBN 978-5-16-005536-7.
3. Гидравлика систем водоснабжения и водоотведения : учеб. пособие для вузов / Л. С. Скворцов [и др.] ; Моск. гос. строит. ун-т. - М.: Архитектура-С, 2008. - 256 с.
4. Брюханов О. Н. Основы гидравлики, теплотехники и аэродинамики: учебник для студентов сред. спец. учеб. заведений / О. Н. Брюханов, В. И. Коробко, А. Т. Мелик-Аракелян. - М. : ИНФРА-М, 2007. - 254 с. - (Среднее профессиональное образование). - Прил.: с. 241-248. - Библиогр.: с. 249. - ISBN 5-16-001856-5.

5.3 Периодические издания

- Известия РАН. Энергетика: журнал. - М.: Академиздатцентр «Наука» РАН, 2016.
- Информационно-измерительные и управляющие системы: журнал. - М.: Агентство «Роспечать», 2016.
- Теплоэнергетика: журнал. - М.: Агентство «Роспечать», 2016.
- Энергосбережение: журнал. - М.: Агентство «Роспечать», 2016.

5.4 Интернет-ресурсы

1. www.trie.ru – электронная энциклопедия энергетики;
2. www.files.lib.sfu-kras.ru/ - электронный справочник по лабораторным работам;
3. www.fizika.ayp.ru/ - обучающий портал для работы с механикой жидкости и газов;
4. www.wikipedia.org - свободная энциклопедия;
5. <https://ru.coursera.org/> - «Coursera»;
6. <https://openedu.ru/course/> - «Открытое образование», Каталог курсов, MOOK: «Системы автоматизированного проектирования аддитивных технологий»;
7. <https://universarium.org/> - «Универсариум»;
8. <https://www.edx.org/> - «EdX»;
9. <https://www.lektorium.tv/> - «Лекториум»;
10. <https://ru.coursera.org/learn/python> - «Coursera», MOOK: Programming for Everybody (Getting Started with Python)»;
11. <https://universarium.org/catalog> - «Универсариум», Курсы, MOOK: «Общие вопросы философии науки»;
12. <https://www.lektorium.tv/mooc> - «Лекториум», MOOK: «Дискретная математика»

5.5 Программное обеспечение, профессиональные базы данных и информационные справочные системы современных информационных технологий

Open Office

Автоматизированная интерактивная система сетевого тестирования АИССТ

autoCAD

Консультант Плюс [Электронный ресурс]: справочно-правовая система/Компания Консультант Плюс. – Электрон.дан.- Москва, [Электронный ресурс].- Режим доступа: в локальной сети ОГУ \\ fileserver1!\consult\cons.exe\

Гарант [Электронный ресурс]: справочно-правовая система/НПП Гарант-Сервис.- Электрон.дан. – Москва, [1990-2018].- Режим доступа: в локальной сети ОГУ \\ fileserver1!\GarantClient\garant.exe

6 Материально-техническое обеспечение дисциплины

Для написания отчетов по практике и прохождения практики на кафедре имеются:

- программа учебной практики (электронный вариант и бумажный носитель);
- отдел библиотеки (7 корпус) с необходимой научно-технической литературой;
- схемы, плакаты;
- макеты электрооборудования подстанции;
- компьютерные классы кафедры электро- и теплоэнергетики;
- учебные лаборатории.

К рабочей программе прилагаются:

- Фонд оценочных средств для проведения промежуточной аттестации обучающихся по дисциплине;
- Методические указания для обучающихся по освоению дисциплины.