



**ГОСУДАРСТВЕННЫЙ СТАНДАРТ
СОЮЗА ССР**

**ОБОРУДОВАНИЕ ТЕПЛОМАССОБМЕННОЕ
СТАЦИОНАРНЫХ ДИСТИЛЛЯЦИОННЫХ
ОПРЕСНИТЕЛЬНЫХ УСТАНОВОК**

ОБЩИЕ ТЕХНИЧЕСКИЕ ТРЕБОВАНИЯ

ГОСТ 27468—92

Издание официальное

74 р. 50 к. БЗ 11—12—91/1171

**ГОССТАНДАРТ РОССИИ
Москва**

**ОБОРУДОВАНИЕ ТЕПЛОМАССОБМЕННОЕ
СТАЦИОНАРНЫХ ДИСТИЛЛЯЦИОННЫХ
ОПРЕСНИТЕЛЬНЫХ УСТАНОВОК****Общие технические требования**

Heat and mass exchange equipment of stationary
distillation desalting plants.
Specifications

ГОСТ**27468 --92**

ОКП 6978410000, 6978460000, 6978470000, 6978190000

Дата введения 01.01.93

Настоящий стандарт распространяется на теплообменное оборудование стационарных дистилляционных опреснительных установок (далее — ДОУ), предназначенных для производства пресной воды и дистиллята из природных и сточных вод.

Стандарт устанавливает общие технические требования к испарителям, регенеративным подогревателям и вакуумным деаэраторам питательной воды, охладителям дистиллята и конденсаторам вторичного пара.

Требования разд. 2; пп. 3.3, 3.4; разд. 6; пп. 7.1—7.4, 7.6, 7.8, 7.15—7.17, 7.21 настоящего стандарта являются обязательными, другие требования настоящего стандарта являются рекомендуемыми.

Стандарт не распространяется на испарители, включаемые в состав энергоблоков тепловых и атомных электрических станций, а также на испарители ДОУ, размещаемые на морских судах и других транспортных средствах.

1. ТРЕБОВАНИЯ НАЗНАЧЕНИЯ**1.1. Испарители**

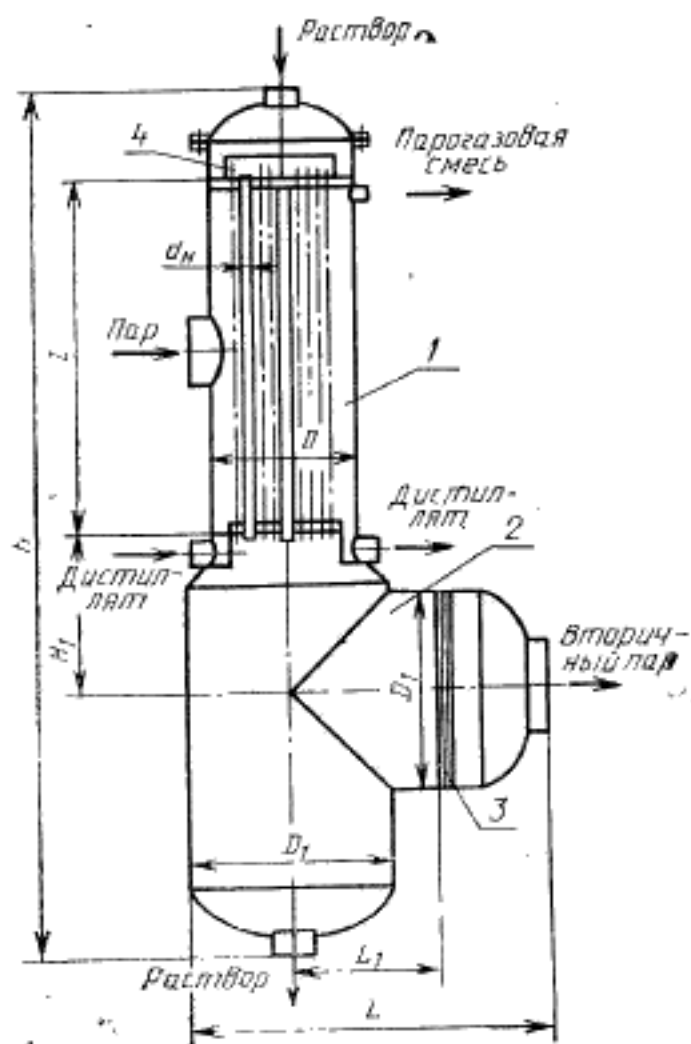
1.1.1. Циркуляционные и пленочные испарители, оснащенные жалюзийными каплеуловителями, предназначенные для опреснения природных и сточных вод, обогреваются водяным паром при давлении не более 1 МПа и работают при температуре вторичного пара от 30 до 165 °С с коэффициентом очистки пара 10^4 — 10^5 .

Издание официальное

© Издательство стандартов, 1992

Настоящий стандарт не может быть полностью или частично воспроизведен, тиражирован и распространен без разрешения Госстандарта России

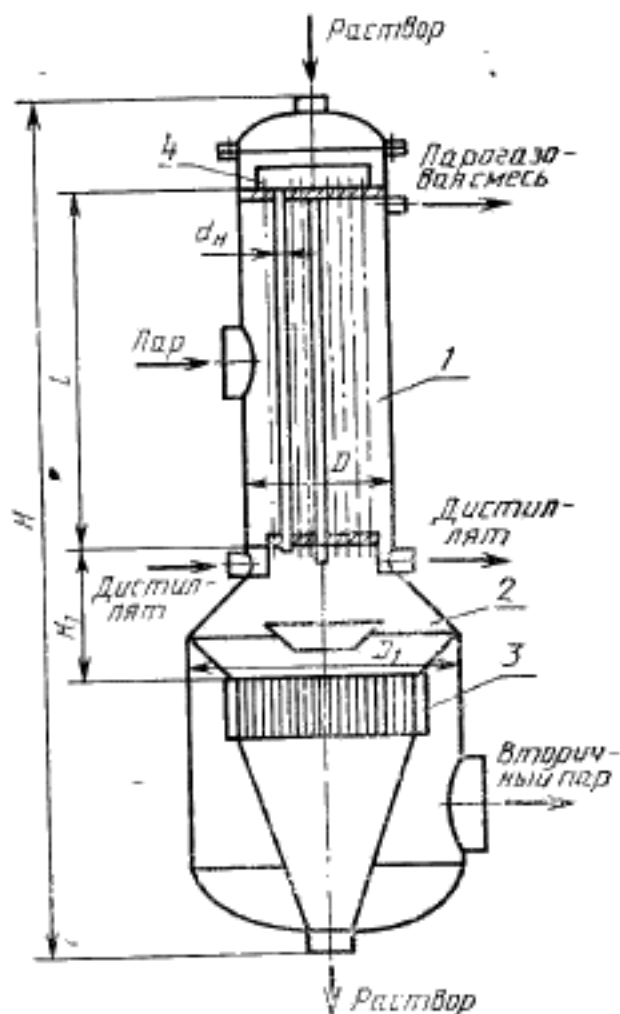
Испаритель типа ИП исполнения 1



3 — теплообменная камера; 2 — сепаратор; 3 — каплеуловитель;
4 — распределительная камера

Черт. 7

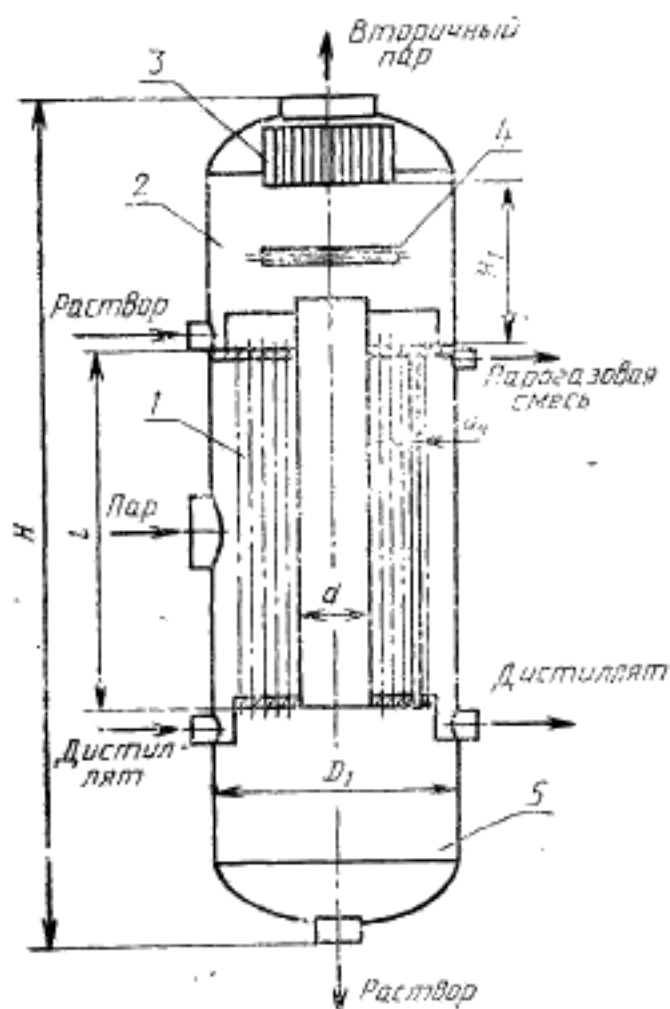
Испаритель типа ИИ исполнения 2



1 — теплообменная камера; 2 — сепаратор; 3 — котлоуловитель; 4 — распределительная камера

Черт. 8

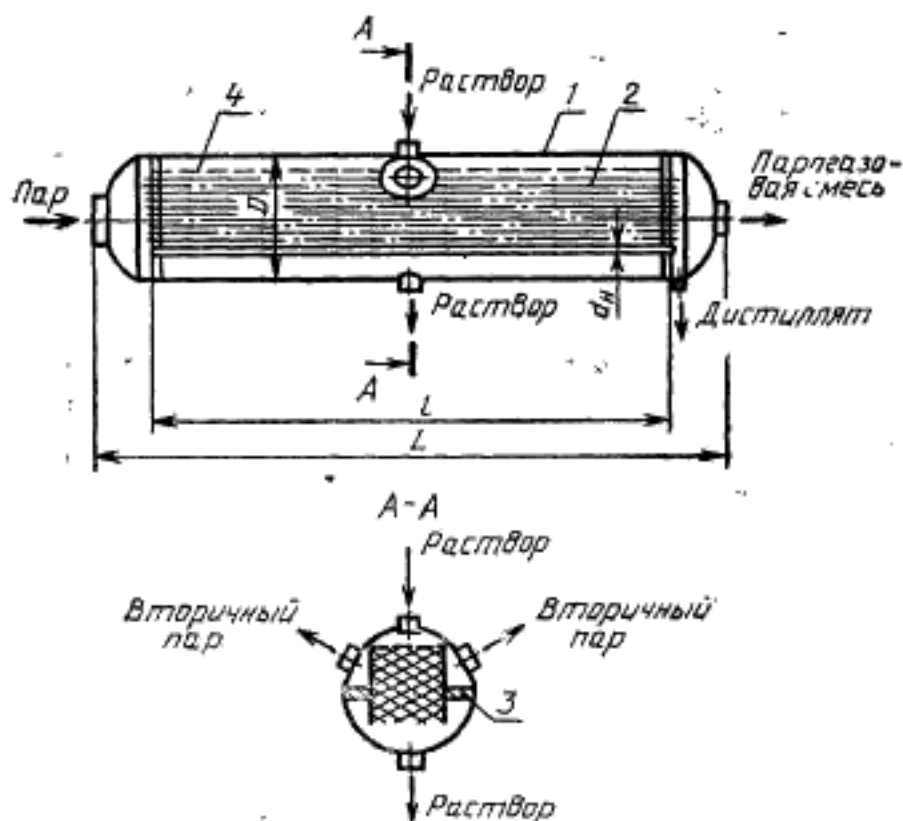
Испаритель типа ИП исполнения 3



1 — теплообменная камера; 2 — сепаратор; 3 — каплеуловитель;
4 — отражатель; 5 — сепаратор

Черт. 9

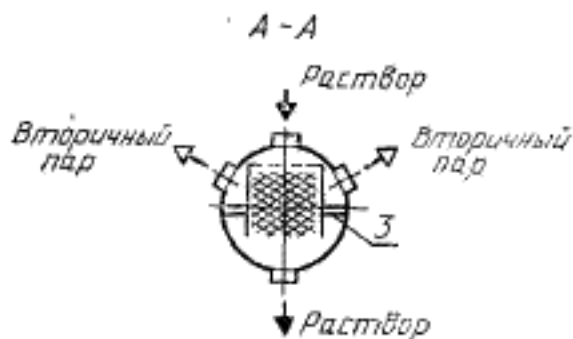
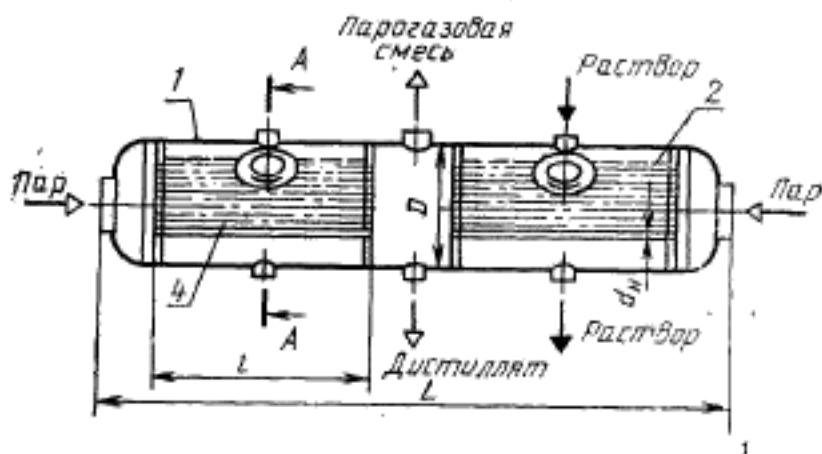
Испаритель типа ГП исполнения 1
с одной теплообменной камерой



1 — корпус; 2 — теплообменная камера; 3 — каплеуловитель; 4 — распределительное устройство

Черт. 10

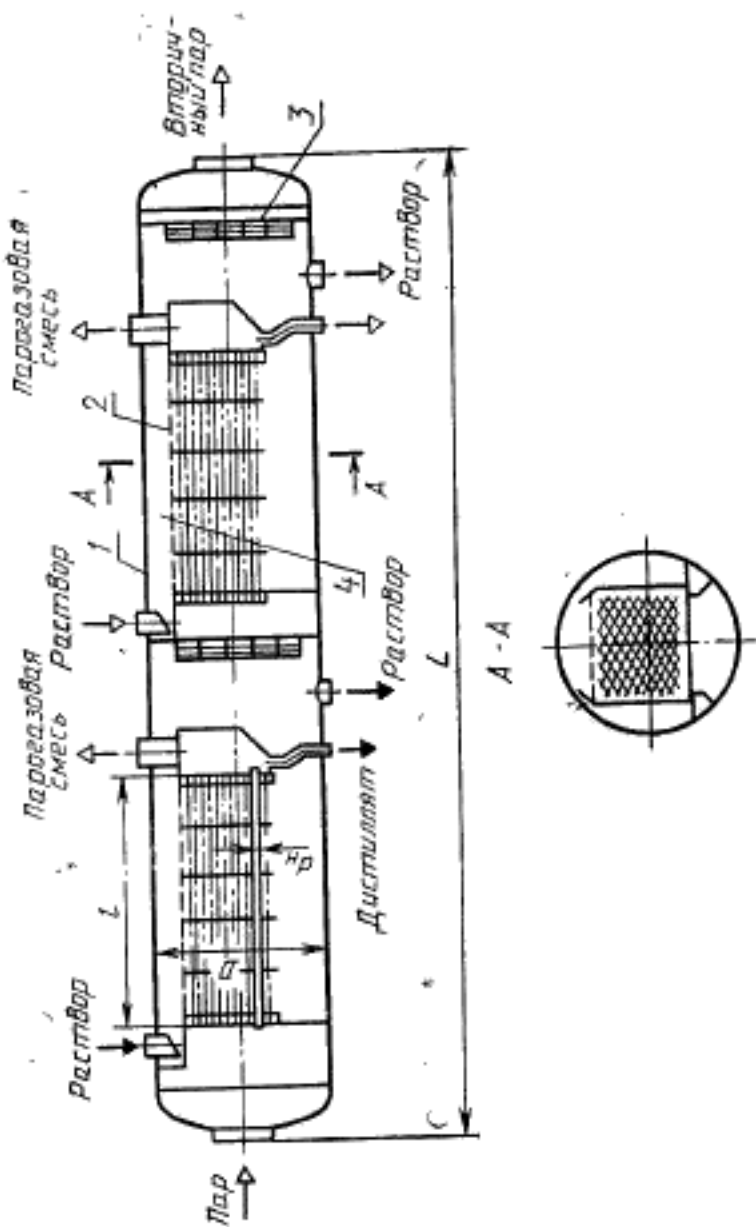
Испаритель типа ГП исполнения
с двумя теплообменными камерами



1 — корпус; 2 — теплообменная камера; 3 — каплеуловитель; 4 — распределительное устройство

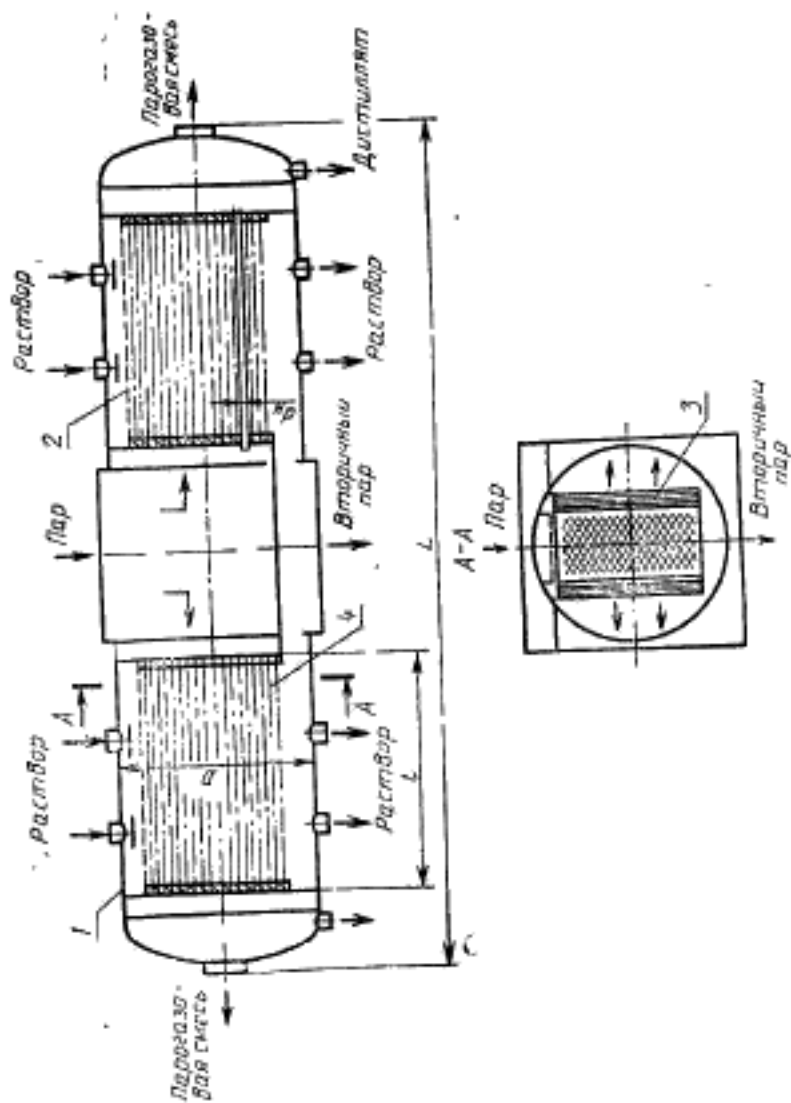
Черт. 11

Испаритель типа ГП исполнения 2



1 — корпус; 2 — теплообменная камера; 3 — каллеуватель; 4 — распределительное устройство
Черт. 12

Испаритель типа ГП исполнения 3



1 — корпус; 2 — теплообменная камера; 3 — крышка; 4 — распределительная камера

Черт. 13

Примечание к черт. 1—13. Чертежи не определяют конструкцию.

1.2. Регенеративные подогреватели

1.2.1. Регенеративные подогреватели, предназначенные для подогрева питательной воды, обогреваются вторичным паром при температуре от 30 до 165 °С.

1.2.2. Типы и исполнения регенеративных подогревателей должны соответствовать указанным в табл. 2 и на черт. 14—19.

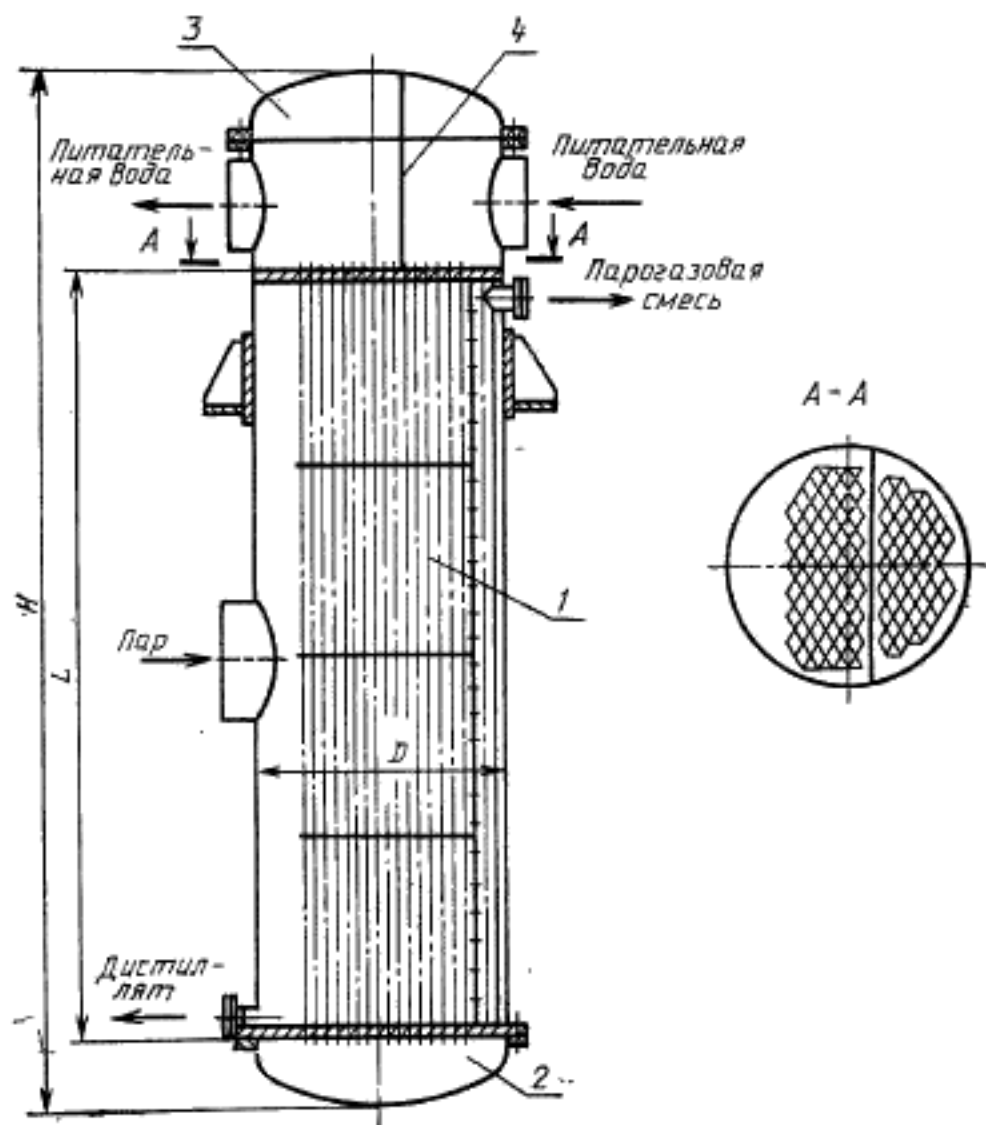
Таблица 2

Типы и исполнение регенеративных подогревателей

Тип	Наименование, код ОКП	Исполнение	Примечание
ПВ	Подогреватель вертикальный 6978461000	Двухходовый (черт. 14)	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 6000 мм
		Четырехходовый (черт. 15)	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 4000 мм
		То же	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 6000 мм
ПГ	Подогреватель горизонтальный 6978461000	Двухходовый (черт. 16)	То же
		Четырехходовый (черт. 17)	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 4000 мм
		То же	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 6000 мм
ПВК	Подогреватель вертикальный с кольцевой перегородкой 6978462000	Двухходовый (черт. 18)	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 6000 мм
ПГК	Подогреватель горизонтальный с кольцевой перегородкой 6978461000	То же	То же

1.2.3. Основные параметры и размеры регенеративных подогревателей приведены в приложении 3.

Регенеративный подогреватель типа ПВ двухходовый

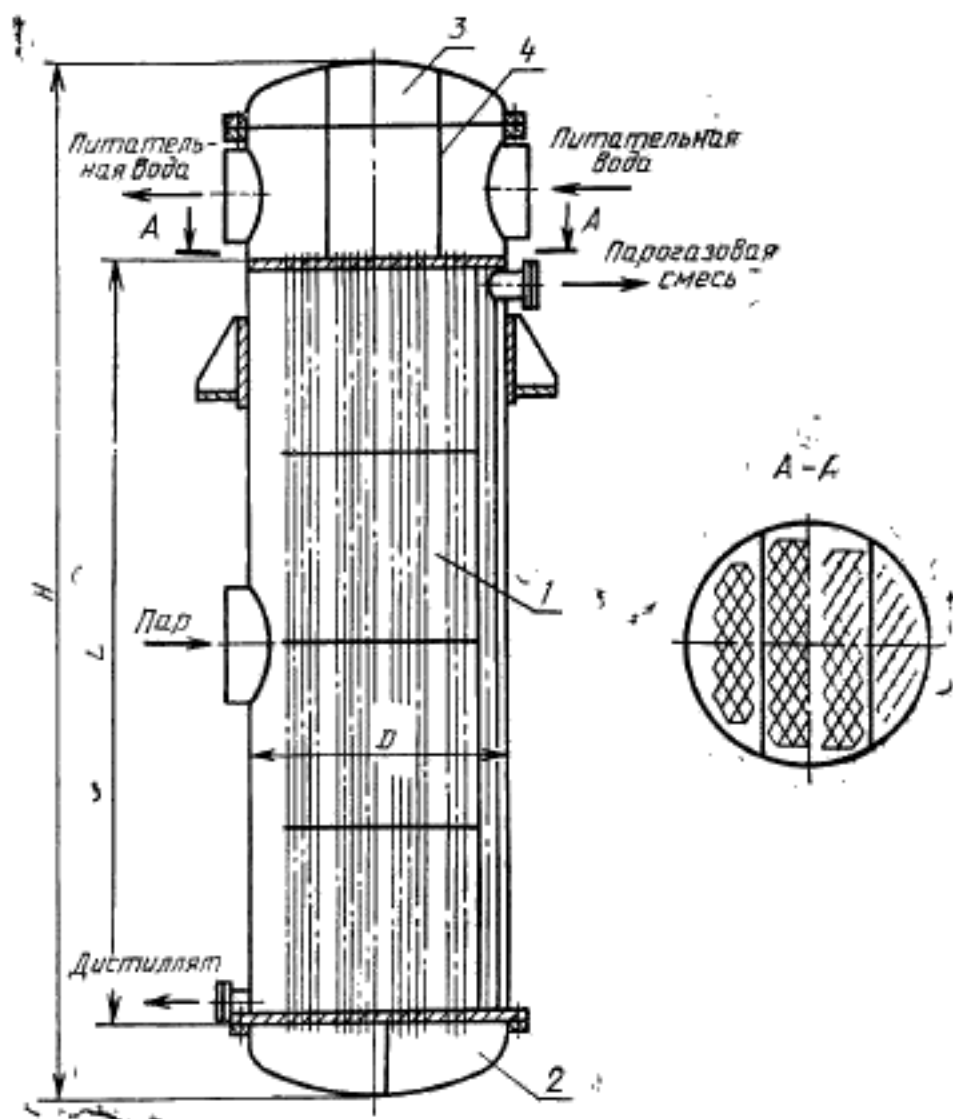


1 — теплообменная камера; 2, 3 — распределительная камера; 4 — перегородка

Черт. 14

3

Регенеративный подогреватель типа ПВ четырехходовый



1 — теплообменная камера; 2, 3 — распределительная камера; 4 — перегородка

Черт. 15

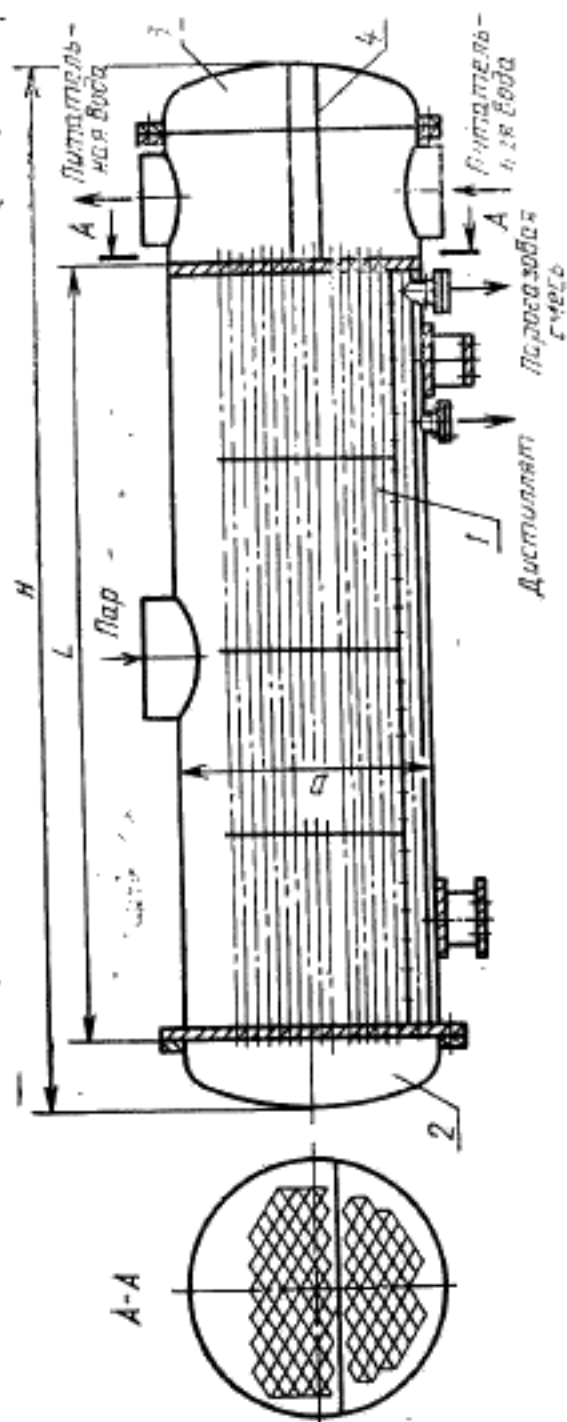
1.1.2. Типы и исполнения испарителей должны соответствовать указанным в табл. 1 и на черт. 1—13.

Таблица 1

Типы и исполнения испарителей

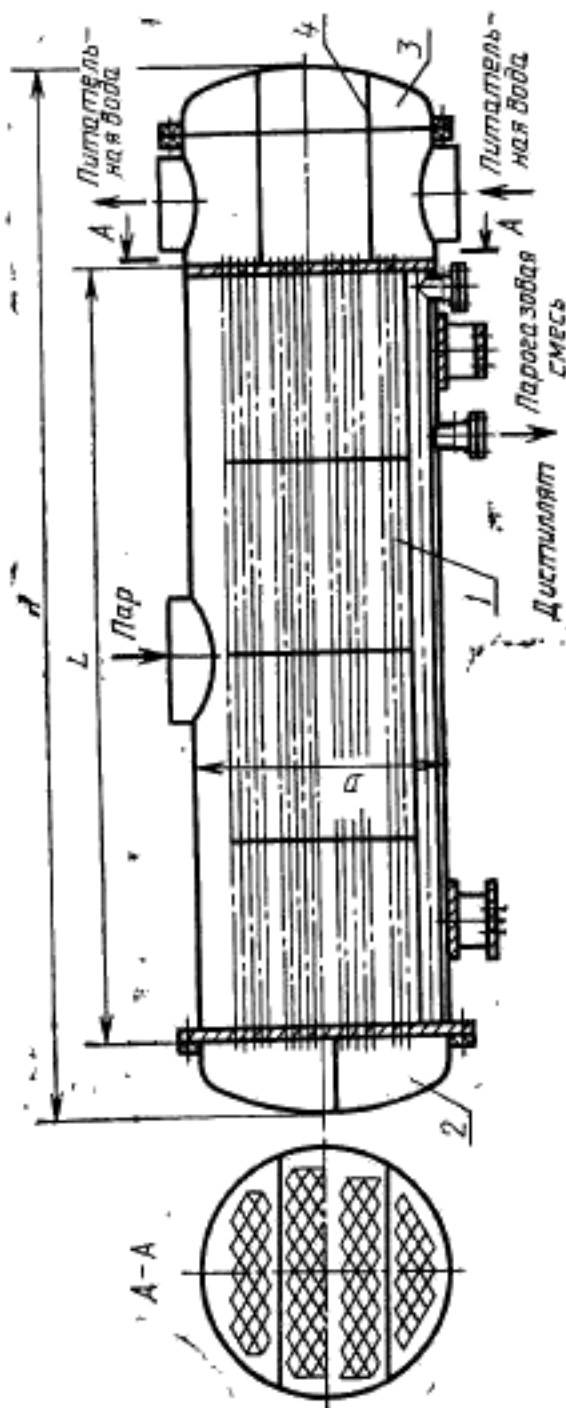
Тип	Наименование, код ОКП	Исполнение	Назначение
ВК	Испаритель с естественной циркуляцией и вынесенной зоной кипения 6978411000	С боковой теплообменной камерой (черт. 1)	Для ДОУ типа 1 исполнения 1 по ГОСТ 26646
ПЦ	Испаритель с принудительной циркуляцией 6978412000	1 — с боковой теплообменной камерой и осевым горизонтальным насосом, встроенным в циркуляционную трубу (черт. 2)	Для ДОУ типа 1 исполнения 2 по ГОСТ 26646
		2 — с боковой теплообменной камерой и осевым горизонтальным насосом, оснащенный кольцевой всасывающей камерой (черт. 3)	То же
		3 — с боковой теплообменной камерой и осевым вертикальным насосом, оснащенный кольцевой всасывающей камерой (черт. 4)	Для ДОУ типа 1 исполнения 2 по ГОСТ 26646
		4 — с вынесенной теплообменной камерой и осевым горизонтальным насосом, встроенным в циркуляционную трубу (черт. 5)	То же
ВП	Испаритель с восходящей пленкой жидкости 6978413000	(черт. 6)	Для ДОУ типа 1 исполнения 3 по ГОСТ 26646
НП	Испаритель с нисходящей пленкой жидкости 6978414000	1 — с боковым расположением каплеуловителя (черт. 7)	Для ДОУ типа 1 исполнения 4 по ГОСТ 26646
		2 — с нижним расположением каплеуловителя (черт. 8)	Для ДОУ типа 1 исполнения 4 по ГОСТ 26646
		3 — с верхним расположением каплеуловителя (черт. 9)	То же
ГП	Испаритель горизонтально-трубный 6978415000	1 — с горизонтальным или наклонным каплеуловителем, расположенным вдоль трубного пучка (черт. 10, 11)	Для ДОУ типа 1 исполнения 5 по ГОСТ 26646

Регенеративный подогреватель типа ПГ двухходовый



1 — теплообменная камера; 2, 3 — распределительная камера; 4 — перегорка
 Черт. 16

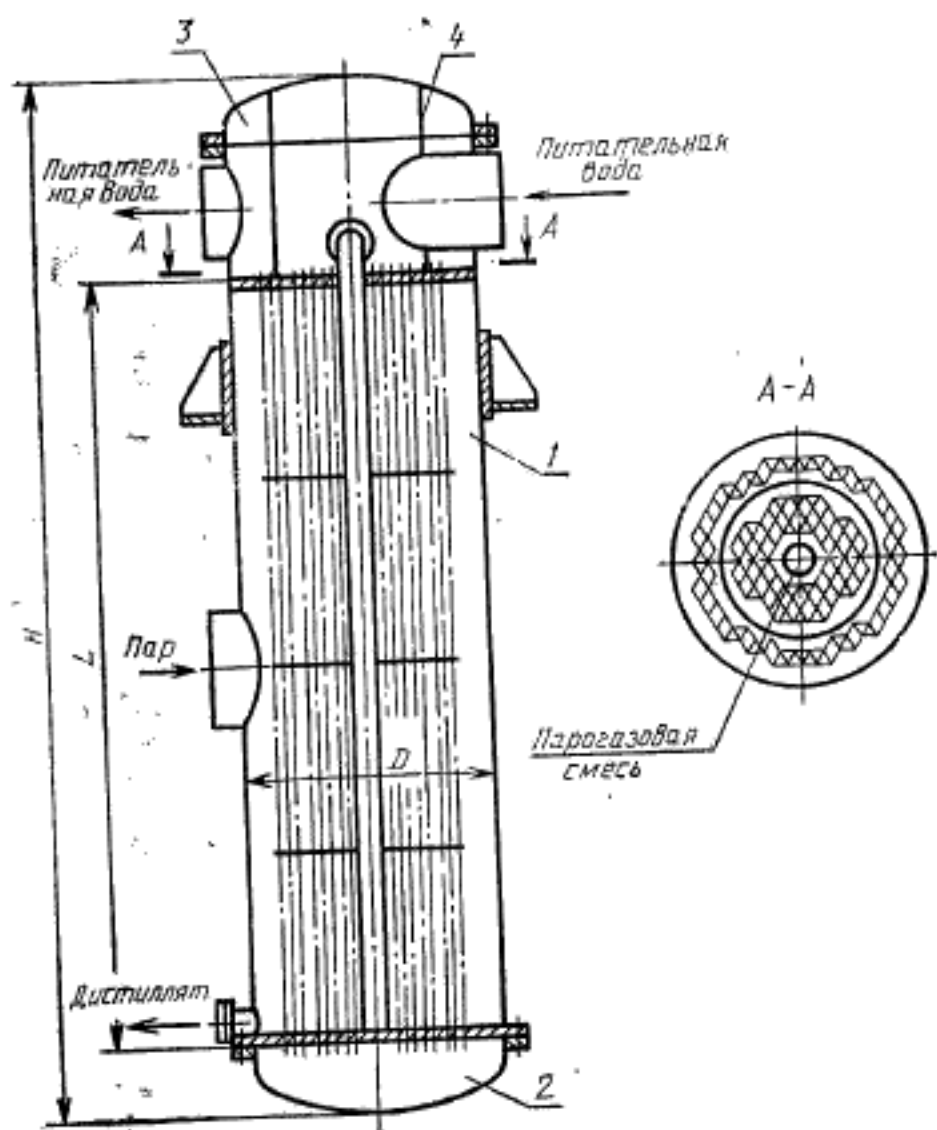
Регенеративный подогреватель типа ПГ четырехходовый



1 — теплообменная камера; 2, 3 — распределительная камера; 4 — перегородка

Черт. 17

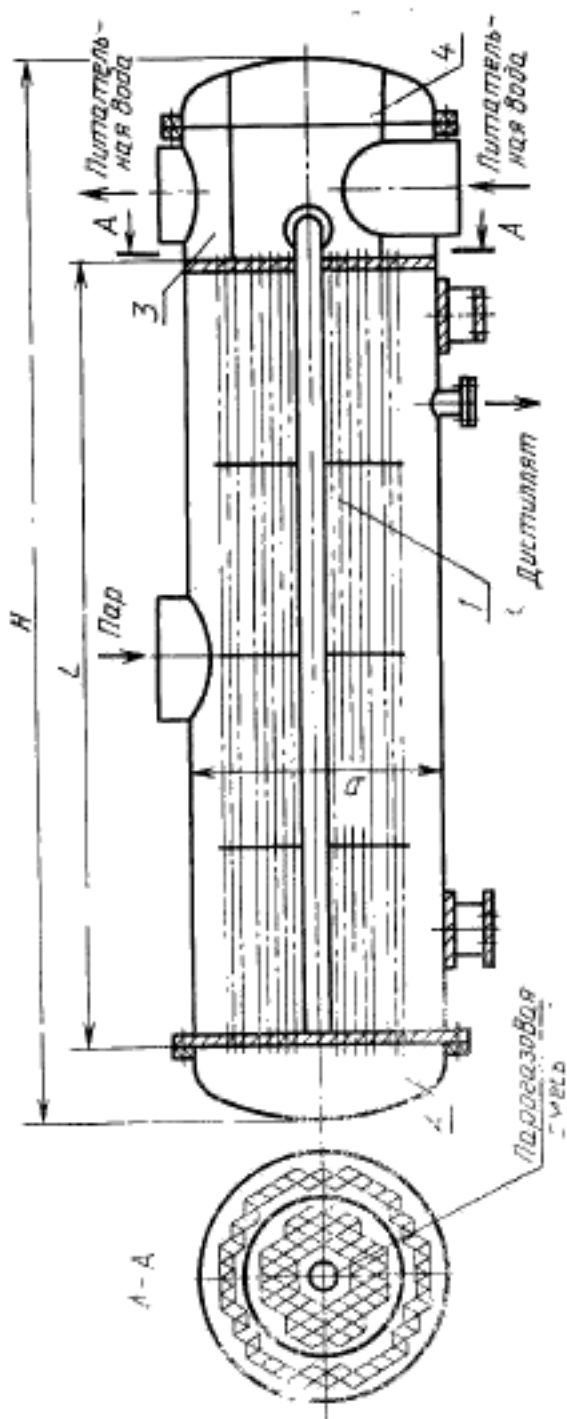
Регенеративный подогреватель типа ПВК двухходовый



1 — теплообменная камера; 2, 3 — распределительная камера; 4 — перегородка

Черт. 18

Регенеративный подогреватель типа ПК двухходовый



1 — теплообменная камера; 2, 3 — распределительная камера; 4 — перегородка

Черт. 19

Примечание к черт. 14—19. Чертежи не определяют конструкцию.

1.3. Вакуумные деаэраторы

1.3.1. Типы и исполнения вакуумных деаэраторов, предназначенных для удаления коррозионно-агрессивных газов из питательной воды, указаны в табл. 3 и на черт. 20—23.

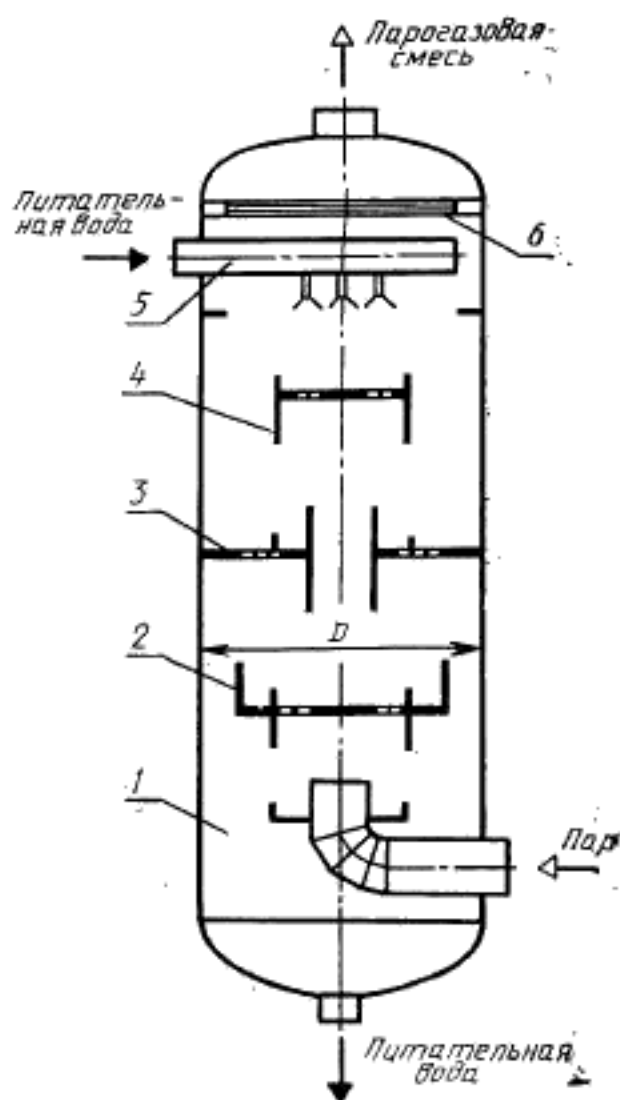
Таблица 3

Типы и исполнения вакуумных деаэраторов

Тип	Наименование, код ОКП	Исполнение
ДВС	Деаэратор вакуумный струйный 6978471000	1 — с перфорированными тарелками (черт. 20); 2 — с поверхностным теплообменником (черт. 21)
ДВП	Деаэратор вакуумный поверхностный 6978471000	Черт. 22
ДВСП	Деаэратор вакуумный струйно-поверхностный 6978471000	Черт. 23

1.3.2. Основные параметры и размеры вакуумных деаэраторов указаны в приложении 4.

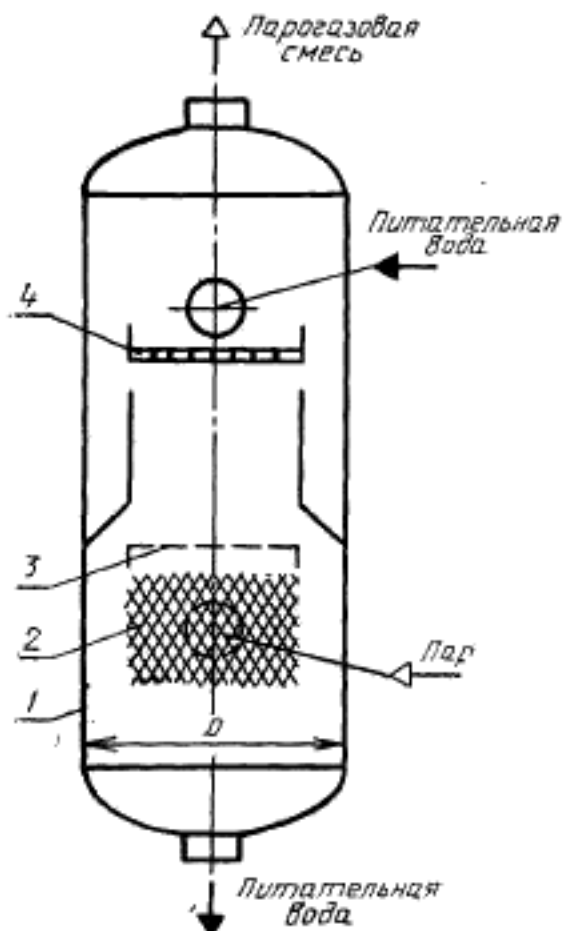
Деаэратор типа ДВС исполнения 1



1 — корпус; 2, 3, 4 — перфорированный поддон; 5 — распределительное устройство; 6 — нажимная крышка.

Черт. 20

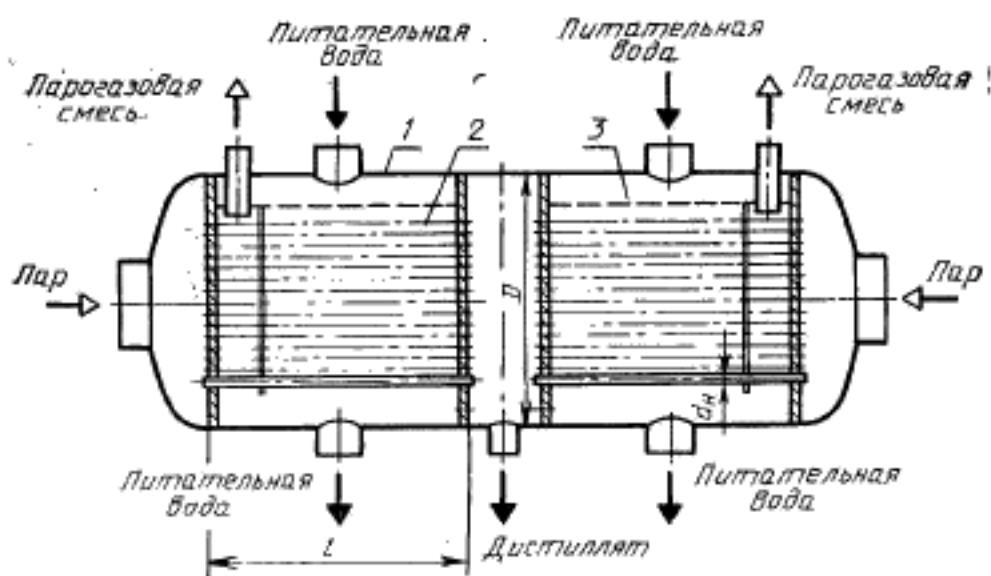
Деаэратор типа ДВС исполнения 2



1 — корпус; 2 — теплообменник; 3 — сетка; 4 — перфорированный поддон

Черт. 21

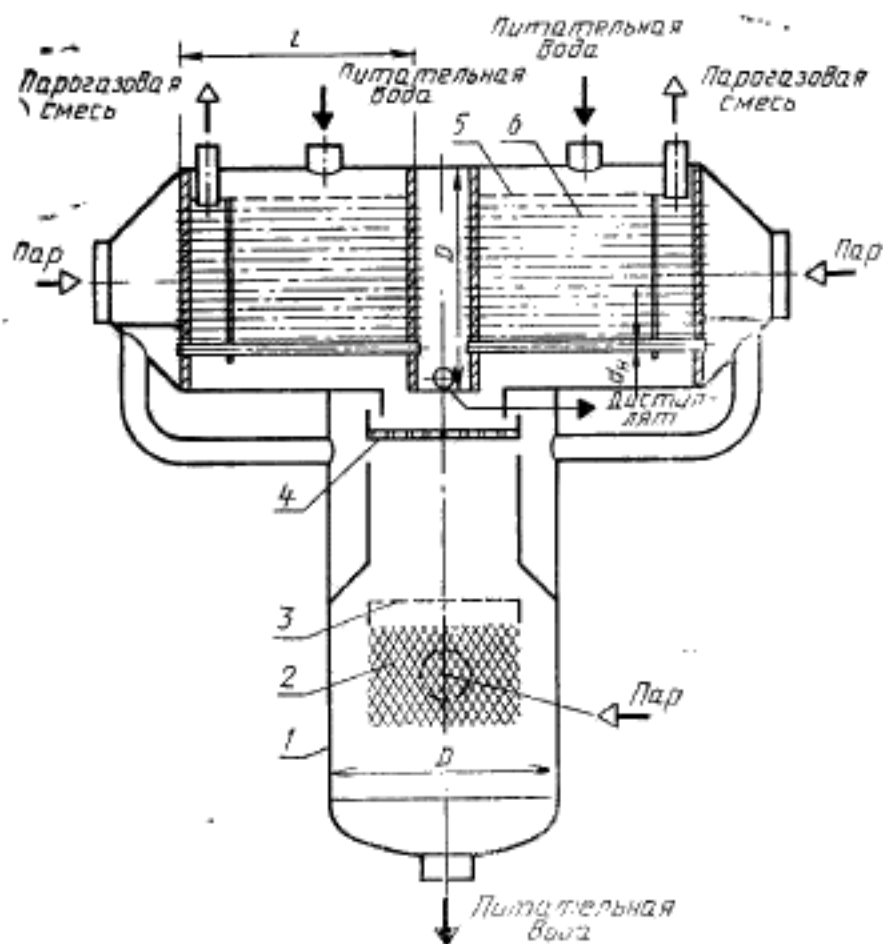
Деаэратор типа ДВП



1 — корпус; 2 — теплообменник; 3 — распределительное устройство

Черт. 22

Деаэратор типа ДВСП



- 1 — корпус; 2, 6 — теплообменник; 3 — сетка; 4 — перфорированный поддон; 5 — распределительное устройство

Черт. 23

Примечание к черт. 20—23. Чертежи не определяют конструкцию.

1.4. Охладители дистиллята

1.4.1. Охладители предназначены для охлаждения дистиллята природной или технической водой до температуры не более 30 °С.

1.4.2. Типы и исполнения охладителей указаны в табл. 4 и на черт. 24—27.

Таблица 4

Типы и исполнения охладителей

Тип	Наименование, код ОКП	Исполнение	Примечание
ОДВ	Охладитель дистиллята вертикальный 6978462000	Одноходовый (черт. 24) Двухходовый (черт. 25)	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 6000 мм
ОДГ	Охладитель дистиллята горизонтальный 6978462000	Одноходовый (черт. 26) Двухходовый (черт. 27)	То же »

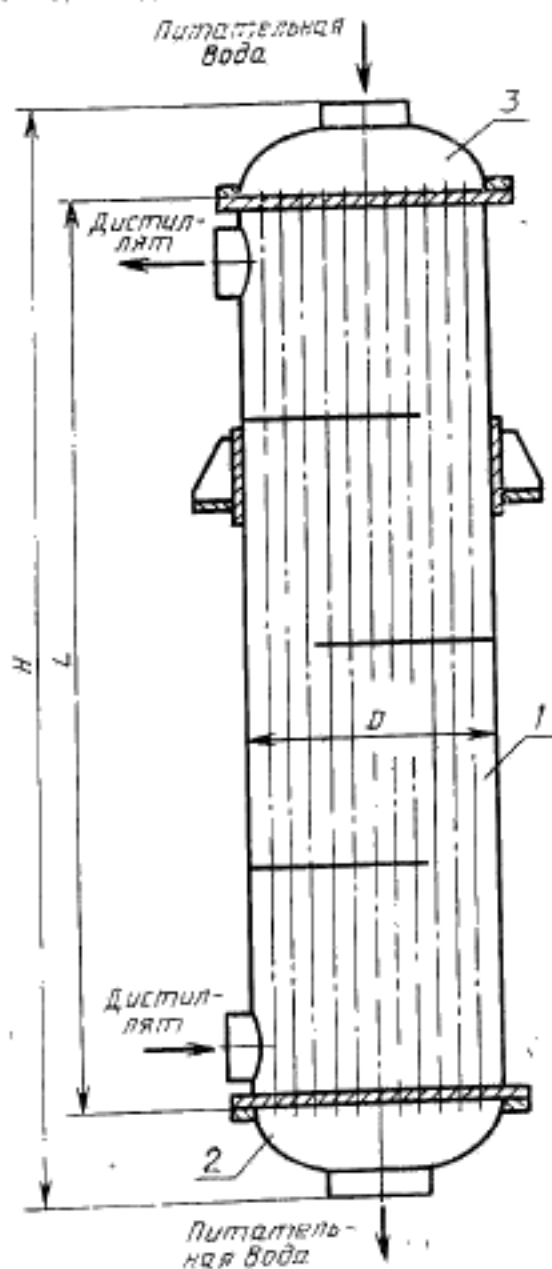
1.4.3. Основные параметры и размеры охладителей дистиллята приведены в приложении 5.

Продолжение табл. 1

Тип	Наименование, код ОКП	Исполнение	Назначение
		2 — с вертикальным каплеуловителем, расположенным поперек корпуса Испарителя (черт. 12)	Для ДДУ типа I исполнения 5 по ГОСТ 26646
		3 — с вертикальным каплеуловителем, расположенным вдоль трубного пучка (черт. 13)	То же

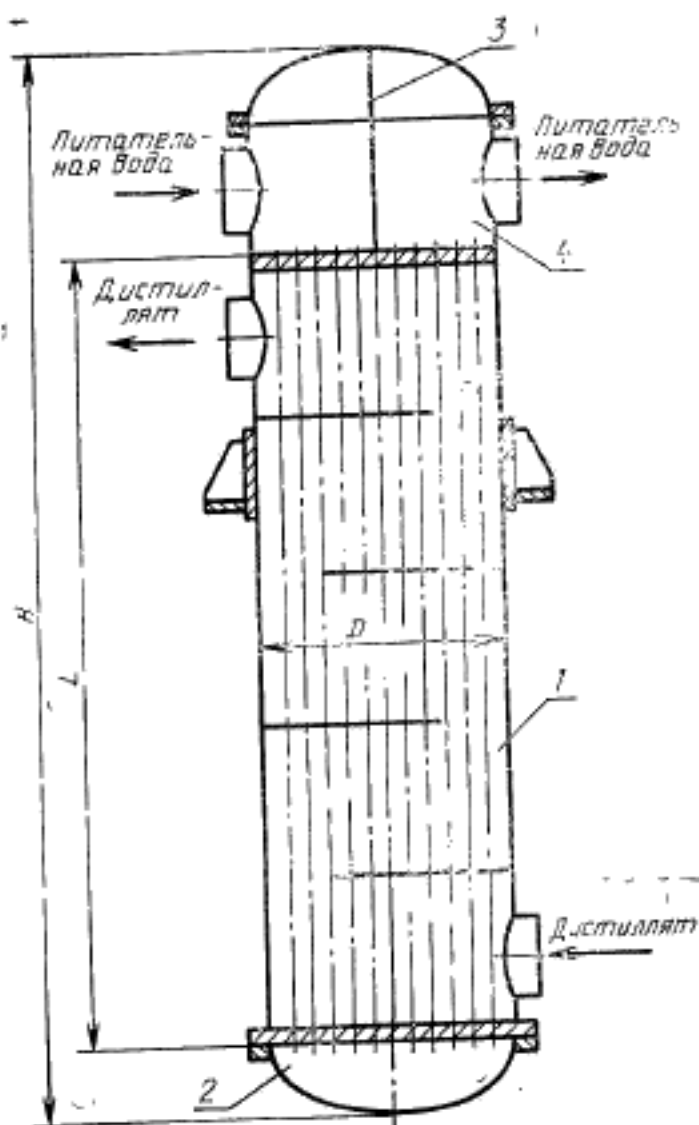
1.1.3. Основные параметры и размеры испарителей приведены в приложении 1, жалюзийных каплеуловителей — в приложении 2.

Охладитель дистиллята типа ОДВ одноходовый



1 — теплообменная камера; 2, 3 — распределительная камера

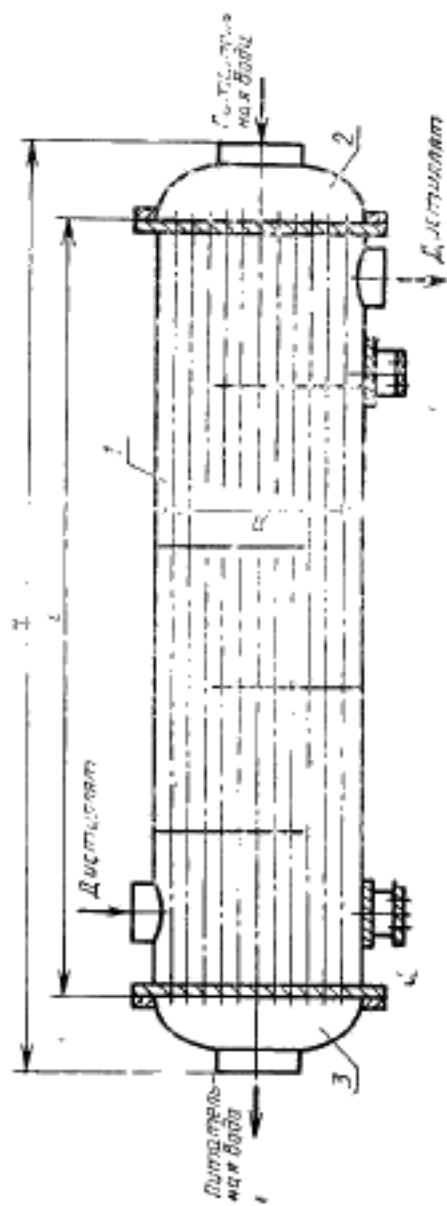
Охладитель дистиллята типа ОДВ двухходовый



1 — теплообменная камера; 2, 4 — распределительная камера; 3 — перегородка

Черт. 25

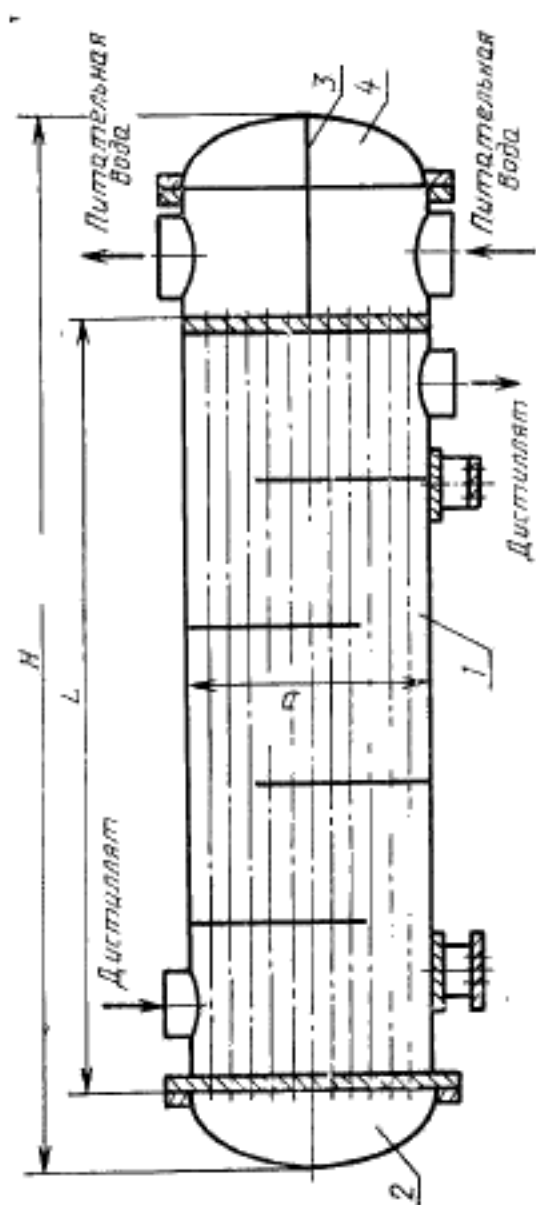
Охладитель дистилата типа ОДГ одноходовый



1 — теплообменная камера; 2, 3 — распределительная камера

Черт. 26

Охладитель дистилата типа ОДГ двухходовый



1 — теплообменная камера; 2, 4 — распределительная камера; 3 — перегородка
Черт. 27

Примечание к черт. 24—27. Чертежи не определяют конструкцию.

1.5. Конденсаторы

1.5.1. Конденсаторы, предназначенные для конденсации вторичного пара с температурой от 30 до 60 °С, охлаждаются питательной водой.

1.5.2. Типы и исполнения конденсаторов указаны в табл. 5, чертежи конденсаторов аналогичны чертежам соответствующих регенеративных подогревателей (черт. 14—19).

Таблица 5

Типы и исполнения конденсаторов

Тип	Наименование, код ОКП	Исполнение	Примечание
КВ	Конденсатор вертикальный 6978462000	Двухходовый	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 6000 мм
		Четырехходовый	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 4000 мм
		То же	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 6000 мм
КГ	Конденсатор горизонтальный 6978462000	Двухходовый	То же
КГ	Конденсатор горизонтальный 6978462000	Четырехходовый	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 4000 мм
		То же	С теплообменными трубами диаметром 25 и длиной 6000 мм
КВК	Конденсатор вертикальный с кольцевой перегородкой 6978462000	Двухходовый	То же
КГК	Конденсатор горизонтальный с кольцевой перегородкой 6978462000	То же	»

1.5.3. Основные параметры и размеры конденсаторов приведены в приложении 6.

1.6. Исполнения теплообменных камер тепломассообменного оборудования представлены на черт. 38—45 приложения 7.

2. ТРЕБОВАНИЯ НАДЕЖНОСТИ

2.1. Срок службы тепломассообменного оборудования ДОУ — не менее 20 лет.

В рабочей документации должен быть указан срок службы отдельных элементов оборудования, если по условиям эксплуатации он составляет менее 20 лет.

2.2. Коэффициент технического использования оборудования ДОО — не менее 0,85; среднее время наработки на отказ — не менее 10000 ч; ресурс до капитального ремонта — не менее 50000 ч.

2.3. Для обеспечения максимальной эффективности теплообмена:

массовая скорость греющего пара в сечении между теплообменными трубами, $\text{кг}/(\text{м}^2\cdot\text{с})$, должна быть:

1,00—2,50 — на входе в трубный пучок;

не менее 0,03 — на выходе из трубного пучка;

термическое сопротивление стенки теплообменных труб — не более $8\cdot 10^{-5}$ ($\text{м}^2\cdot\text{К})/\text{Вт}$;

массовый расход $G_{\text{вых}}$ парогазовой смеси через коллектор или штуцер отвода парогазовой смеси в зависимости от абсолютного давления P и максимального расхода $G_{\text{вх}}$ греющего пара — по табл. 6.

Таблица 6

$P, \text{ МПа}$	$\frac{G_{\text{вых}}}{G_{\text{вх}}} \cdot 100 \%$, не менее
$< 0,04$	2
$\geq 0,04$	1

3. ТРЕБОВАНИЯ СТОЙКОСТИ К ВНЕШНИМ ВОЗДЕЙСТВИЯМ И ЖИВУЧЕСТИ

3.1. Теплообменное оборудование ДОО допускается размещать как на открытой площадке, так и в закрытом помещении.

Категория размещения — по ГОСТ 15150;

У1 — для открытых площадок;

УХЛЗ — для закрытых помещений.

3.2. Для защиты оборудования от местной коррозии рекомендуется использовать протекторы из углеродистой стали, приведенные в приложении 8, а также протекторы из алюминиевых и магниевых сплавов по ГОСТ 26251.

3.3. Теплообменные трубы оборудования ДОО должны изготавливаться из конструкционных материалов, скорость проникания коррозии которых не более 0,1 мм/год.

Остальные элементы теплообменного оборудования должны изготавливаться из сталей и сплавов, скорость проникания коррозии которых не более 0,3 мм/год.

3.4. На период хранения или нахождения в резерве более 6 мес, а также на период транспортирования следует провести консервацию оборудования в соответствии с требованиями ГОСТ 9.014.

Наружная поверхность оборудования должна быть защищена от атмосферного коррозионного воздействия лакокрасочными покрытиями в соответствии с требованиями рабочей документации.

4. ТРЕБОВАНИЯ ТЕХНИЧЕСКОГО ОБСЛУЖИВАНИЯ И РЕМОНТА — по ГОСТ 26646

5. ТРЕБОВАНИЯ ТРАНСПОРТАБЕЛЬНОСТИ

5.1. Оборудование ДОУ должно выдерживать транспортирование к месту монтажа автомобильным, железнодорожным или водным транспортом без ограничения расстояния.

5.2. Требования и вид транспортирования должны быть указаны в конструкторской документации ДОУ, утвержденной в установленном порядке.

6. ТРЕБОВАНИЯ БЕЗОПАСНОСТИ

6.1. При размещении оборудования ДОУ следует руководствоваться «Требованиями и нормами взрывной, взрывоопасной и пожарной безопасности к объектам категории Д», «Строительными нормами и правилами СНиП II—90—81».

6.2. Изготавливать и обслуживать оборудование ДОУ следует с учетом требований ГОСТ 12.2.003, ГОСТ 12.2.085, ГОСТ 12.3.002, ГОСТ 12.4.026, «Правил устройства и безопасной эксплуатации сосудов, работающих под давлением» Госгортехнадзора СССР, «Правил устройства и безопасной эксплуатации трубопроводов пара и горячей воды» Госгортехнадзора СССР.

6.3. Уровни шума на рабочих местах не должны превышать значений, установленных ГОСТ 12.1.003.

6.4. Освещенность рабочей зоны должна соответствовать требованиям «Санитарных норм и правил СНиП II—4—79».

6.5. Параметры вибрации на рабочих местах не должны превышать значений, установленных ГОСТ 12.1.012.

6.6. Остальные требования безопасности, обеспечивающие стабильность технологического режима работы, измерение и сигнализацию основных режимных параметров, автоматические блокировки при возникновении аварийных ситуаций — по ГОСТ 26646.

7. КОНСТРУКТИВНЫЕ ТРЕБОВАНИЯ

7.1. Конструкция корпуса, распределительных и теплообменных камер оборудования должна обеспечивать возможность их полного заполнения водой при гидронспытании.

7.2. Конструкция оборудования ДООУ должна обеспечивать возможность его полного опорожнения при выводе на ремонт.

7.3. Для отвода парогазовой смеси должны быть предусмотрены:

в теплообменных камерах с сегментными перегородками — штуцер (черт. 39 и 40 приложения 7).

во всех остальных случаях — перфорированный коллектор (черт. 38, 41—45 приложения 7).

7.4. Взаимное расположение штуцеров ввода греющего пара и отвода парогазовой смеси, перегородок в трубном и межтрубном пространстве должны обеспечивать:

движение греющего пара по принципу вытеснения объема;

поперечное обтекание паром теплообменных труб;

размещение коллектора (штуцера) для отвода парогазовой смеси в зоне входа нагреваемого агента для подогревателей и конденсаторов.

7.5. Площадь сечения f_{1i} для прохода греющего пара между сегментной поперечной перегородкой и кожухом теплообменной камеры, как правило, соответствует (с отклонением не более $\pm 15\%$) наибольшему сечению f_{2i} для прохода греющего пара между трубами в плоскости, перпендикулярной к потоку пара. Площадь сечения (f_{2i}) в квадратных метрах рассчитывают по формуле

$$f_{2i} = D l_i \left(1 - \frac{d}{t}\right),$$

где D — внутренний диаметр кожуха теплообменной камеры, м;

l_i — расстояние между трубной доской и перегородкой и между ближайшими перегородками соответственно, м (i — номер перегородки, считая от штуцера ввода греющего пара (см. черт. 40 приложения 7);

d — диаметр теплообменной трубы, м;

t — шаг разбивки труб в трубной доске, м.

7.6. Конструкция теплообменной камеры с коллектором для отвода парогазовой смеси должна иметь зону для распределения греющего пара между кожухом (или перегородками, ограничивающими ступень испарения) и трубным пучком (черт. 41—44 приложения 7).

7.7. В конструкции теплообменной камеры (черт. 43 приложения 7) для предотвращения движения греющего пара между кожухом и трубным пучком рекомендуется предусмотреть перегородки, устанавливаемые параллельно оси кожуха.

7.8. В теплообменных камерах с вертикальным расположением трубного пучка и сегментными перегородками штуцер ввода греющего пара должен быть расположен в верхней части кожуха, как показано на черт. 40 приложения 7.

7.9. В теплообменных камерах испарителей многоступенчатых ДОУ допускается встраивать отсек для предотвращения затопления дистиллятом нижней части трубного пучка, как показано на черт. 38 приложения 7.

7.10. Теплообменные камеры аппаратов многоступенчатых ДОУ в зависимости от аппаратурно-технологической схемы установок могут иметь штуцер для подвода конденсата (дистиллята) из предыдущих аппаратов (черт. 38 и 45 приложения 7).

7.11. Теплообменные карты с вертикальным расположением трубного пучка должны иметь штуцер для отвода пара в межтрубное пространство из трубопровода конденсата (дистиллята), как показано на черт. 45 приложения 7.

Штуцер следует располагать на расстоянии не менее 400 мм от верхней кромки штуцера отвода конденсата (дистиллята).

Площадь поперечного сечения штуцера для отвода пара должна быть не менее $\frac{1}{3}$ площади поперечного сечения штуцера отвода конденсата (дистиллята).

7.12. Отвод парогазовой смеси из теплообменных камер в зависимости от расположения коллектора может быть выполнен, как показано на черт. 38, 41—44 приложения 7.

7.13. Коллектор для отвода парогазовой смеси рекомендуется располагать на расстоянии не менее 2 шагов разбивки труб в трубном пучке от ближайшего ряда теплообменных труб.

7.14. В нижней части коллектора для отвода парогазовой смеси рекомендуется предусмотреть отверстие для удаления конденсата (дистиллята), черт. 45 приложения 7. Высота отверстия — не более 20 мм.

7.15. Соединение трубных досок с кожухом греющих камер должно быть сварным, соединение теплообменных труб с трубными досками — в соответствии с требованиями ОСТ 26 291.

7.16. Размещение протекторов не должно изменять разбивку труб в трубных досках.

7.17. В конструкции аппаратов и съемных устройств массой более 20 кг должны быть предусмотрены монтажные штуцера или строповочные приспособления.

7.18. В конструкции аппаратов рекомендуется предусмотреть возможность установки средств измерения и контроля температуры и давления сред.

7.19. Длительность цикла циркуляции раствора в контуре испарителей типа ВК и ПЦ, как правило, не менее 30 с — для испарителей, работающих при температуре вторичного пара менее

70 °С, и не менее 36 с — для испарителей, работающих при температуре вторичного пара 70 °С и более.

7.20. В испарителях типов ВК, ПЦ, ВП и НП следует использовать продольно-профилированные теплообменные трубы наружным диаметром 38 и длиной 5000 и 7000 мм.

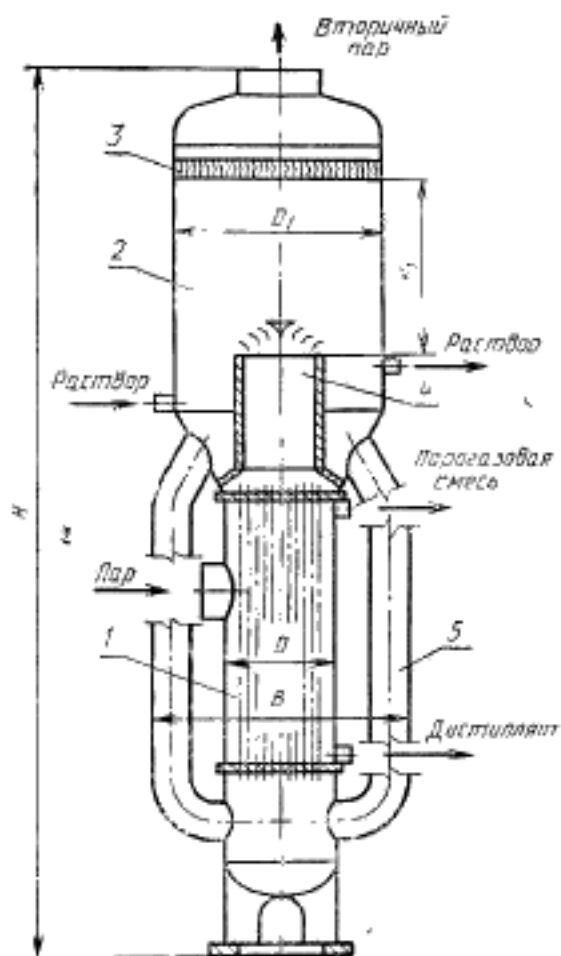
Форма и номинальные размеры профиля труб приведены на черт. 46 приложения 7.

Для испарителей ВП и НП допускается применять продольно-профилированные трубы наружным диаметром 38 мм с профилем других размеров, а также использовать гладкостенные трубы наружным диаметром 38 и 57 мм.

В испарителях ГП рекомендуется использовать как гладкостенные, так и продольно-профилированные трубы.

7.21. Допускаемая плотность орошения нижних рядов теплообменных труб в испарителях ГП (т. е. отношение общего расхода орошающей жидкости к длине трубы) должна быть не менее 0,08 кг/(м·с).

Испаритель типа ВК



1 — теплообменная камера; 2 — сепаратор; 3 — каплеуловитель; 4 — подъемная труба; 5 — циркуляционная труба

Черт. 1

ОСНОВНЫЕ ПАРАМЕТРЫ И РАЗМЕРЫ ИСПАРИТЕЛЕЙ

Таблица 7

Испарители типа ВК

Площадь поверхности теплообмена, м ²		Производительность по вторичному пару, т/ч	D, мм, не более при длине теплообменных труб, мм		D ₁ , мм, не более
Номинал.	Пред. откл.		5000	7000	
			63	±3	
100	±5	3,2—5,0	1000	1000	2000
160	±8	5,0—8,0	1200		2400
250	±12	8,0—12,5	1400	1200	3200
400	±20	12,5—20,0	1600	1400	4000
500	±25	16,0—25,0	2000	1600	4500
630	±32	20,0—32,0	2200	1800	5000
800	±40	25,0—40,0	2400	2000	6000
1000	±50	32,0—50,0	2800	2400	6400
1250	±63	40,0—63,0	3200	2800	7000
1600	±80	50,0—80,0	3400	3000	8000
2000	±100	63,0—100,0	—	3200	9000
2500	±125	80,0—125,0	—	3400	10000

Площадь поверхности теплообмена, м ²		D, мм, не более при длине теплообменных труб, мм		H, мм	B, мм	Масса, кг, не более
Номен.	Пред. откл.	5000	7000	не более		
63	±3	12000	14000	2000	2600	6600
100	±5	13000	15000	2500	3000	9800
160	±8	14000	16300		3400	14700
250	±12	15500	17800	3000	4200	21800
400	±20	17000	19300		4600	31700
500	±25	18000	20500	3500	5200	41100
630	±32	19000	21500		5600	48700
800	±40	20000	22500		6000	58800
1000	±50	21000	23500	4000	6600	71000
1250	±63	22500	25000		7200	88000
1600	±80	23500	26000		7800	110000
2000	±100	—	27000		8000	124000
2500	±125	—	28000		8200	146000

Примечание. Масса в табл. 7—15 указана для испарителей из материала плотностью 7850 кг/м³ с сепараторами максимального диаметра без учета прибавки к толщине стенки на компенсацию коррозии.

Испарители типа ПЦ исполнения I

Площадь поверхности теплообмена, м ²		Производительность по вторичному пару, т/ч	Мощность, потребляемая электродвигателем насоса, кВт, не более, при длине теплообменных труб, мм		D, мм, не более при длине теплообменных труб, мм		D ₂ , мм, не более
Номинал	Пред. откл.		6000	7000	5000	7000	
63	±3	1,6—5,0	6,3	8,0	800	800	2000
100	±5	2,5—8,0	10,0	12,5	1000	1000	2400
160	±8	4,0—12,5	16,0	20,0	1200	1200	3200
250	±12	6,3—20,0	25,0	32,0	1400	1200	4000
400	±20	8,0—32,0	40,0	50,0	1600	1400	5000
500	±25	10,0—40,0	50,0	63,0	2000	1800	6000
630	±32	12,5—50,0	63,0	80,0	2200	2000	6400
800	±40	16,0—63,0	80,0	100,0	2400		7000
1000	±50	20,0—80,0	100,0	125,0	2800	2400	8000

Продолжение табл. 8

Площадь поверхности теплообмена, м ²		H, мм, не более при длине теплообменных труб, мм		H ₁ , мм	B, мм	Масса, кг, не более
Номинал	Пред. откл.	6000	7000			
63	±3	15500	17500	2000	3000	7300
100	±5	17000	19000		3500	10700
160	±8	18500	20800	2500	5100	16900
250	±12	20000	22300		23900	
400	±20	21000	23300	3000	6600	37400
500	±25	22000	24000		46000	
630	±32	22500	24800	3500	8500	57000
800	±40	23000	25500		71400	
1000	±50	23500	26000		9700	88000

Испарители типа ПЦ исполнения 2

Площадь поверхности теплообмена, м ²		Производительность по вторичному пару, т/ч	Мощность, потребляемая электродвигателем насоса, кВт, не более, при длине теплообменных труб, мм		D, мм, не более при длине теплообменных труб, мм	
Номинал.	Пред. откл.		5000	7000	5000	7000
1250	±63	25—80	125	160	3200	2800
1600	+160 —80	32—100	160	200	3400	3000
2000	±100	40—125	—	250	—	3200
2500	±125	50—125	—	315	—	3400

Продолжение табл. 9

Площадь поверхности теплообмена, м ²		D _т , мм, не более	H, мм, не более при длине теплообменных труб, мм		B, мм, не более	Масса, кг, не более
Номинал.	Пред. откл.		5000	7000		
1250	±63	8000	24000	26500	11700	109000
1600	+160 —80	9000	25000	27500	11800	136000
2000	±100	10000	25500	28000	11700	164000
2500	±125		26000	28500	11800	190000

Испарители типа ПЦ исполнения 3

Площадь поверхности теплообмена, м ²		Производительность по вторичному пару, т/ч	Мощность, потребляемая электродвигателем насоса, кВт, не более, при длине теплообменных труб, мм		D, мм, не более при длине теплообменных труб, мм	
Номен.	Пред. откл.		5000	7000	5000	7000
1250	±63	25—80	125	160	3200	2800
1600	+160 —80	32—100	160	200	3400	3000
2000	±100	40—125	—	250	—	3200
2500	±125	50—125	—	315	—	3400

Продолжение табл. 10

Площадь поверхности теплообмена, м ²		D _в , мм, не более	H, мм, не более при длине теплообменных труб, мм		B, мм, не более	Масса, кг, не более
Номен.	Пред. откл.		5000	7000		
1250	±63	8000	24000	26500	7200	95000
1600	+160 —80	9000	25000	27500	7400	120000
2000	±100	10000	25500	28000	7200	148000
2500	±125		26000	28500	7400	174000

Испарители типа ПЦ исполнения 4

Площадь поверхности теплообмена, м ²		Пронавиг- тельность по вторичному пару, т/ч	Мощность, потребля- емая электродвига- телем насоса, кВт, не более, при длине теплообменных труб, мм		D, мм, не более при длине теплообмен- ных труб, мм		D _в , мм, не более
Номинал.	Пред. откл.		8000	7000	6000	7000	
			не более				
63	±3	1,6—5,0	6,3	8,0	800	800	2000
100	±5	2,5—8,0	10,0	12,5	1000	1000	2400
160	±8	4,0—12,5	16,0	20,0	1200		3200
250	±12	6,3—20,0	25,0	32,0	1400	1200	4000
400	±20	8,0—32,0	40,0	50,0	1600	1400	5000
500	±25	10,0—40,0	50,0	63,0	2000	1800	6000
630	±32	12,5—50,0	63,0	80,0	2200	2000	6400

Продолжение табл. 11

Площадь поверхности теплообмена, м ²		H, мм, не более при длине теплообменных труб, мм		H _г , мм	B, мм	Масса, кг, не более
Номинал.	Пред. откл.	5000	7000	не более		
		не более				
63	±3	15000	17000	2000	3800	7600
100	±5	16000	18000		4500	11300
160	±8	17000	19300	2500	6300	16900
250	±12	18000	20300		6700	25200
400	±20	18500	20800	3000	8600	39200
500	±25	19000	21300		10800	49000
630	±32	19500	21800		3500	11000

Испаритель типа ВП

Номер	Площадь поверхности теплообмена, м ²		Наружный диаметр тепловой трубки d _н , мм	Длина тепловой трубки l _{труб} , мм	Интервал температур испаряющего пара, °С	Производительность по вторичному ладу, т/ч		Объемный расход пара, м ³ /ч	D, мм	D _н , мм	H, мм	H _г , мм	Масса, кг, не более
	±5	±12				не менее	не более						
100	±5		38	7000	70—100	1	3	80	900	1400	12000	2000	6250
			57		101—165		9	160		1800	10000		
160	±8		38	5000	70—100	1	4	100	1000	1600	12000	2000	9000
			57	7000	101—165			15	260		2200		
250	±12		38	5000	70—100	2	6	180	1200	1800	10000	2500	12000
			57	7000	101—165			20	360		2200		
			38	5000	70—100	3	9	300	1400	2400	10500	2500	12000
			57	7000	101—165			30	570		2800		

Продолжение табл. 12

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Наружный диаметр теплообменной трубы, мм	Длина теплообменной трубы, мм	Интервал температур воздуха, °С	Производительность по вторичному пару, т/ч		Объемный расход раствора, м ³ /ч, не более	D, мм	D ₁ , мм	H, мм	H ₁ , мм	Масса, кг, не более
				не менее	не более						
400 ± 20	38	7000	70—100	3	10	320	1400	2100	13000		12000
	57		101—165	4	37	650	1600	3000			
500 ± 25	38	7000	70—100	5	50	900	1600	2800	11000	2500	18400
	57		101—165	3	12	400	1600	3600	13000		
600 ± 32	38	7000	70—100	5	17	600	2000	3000	11500		22200
	57		101—165	6	65	1100	2000	4000			
630 ± 32	38	5000	70—100	4	16	500	2000	3000	9000	3000	27300
	57		101—165	6	58	1000	2200	4000	7000		
	38	5000	101—165	8	80	1400	2200	4500			

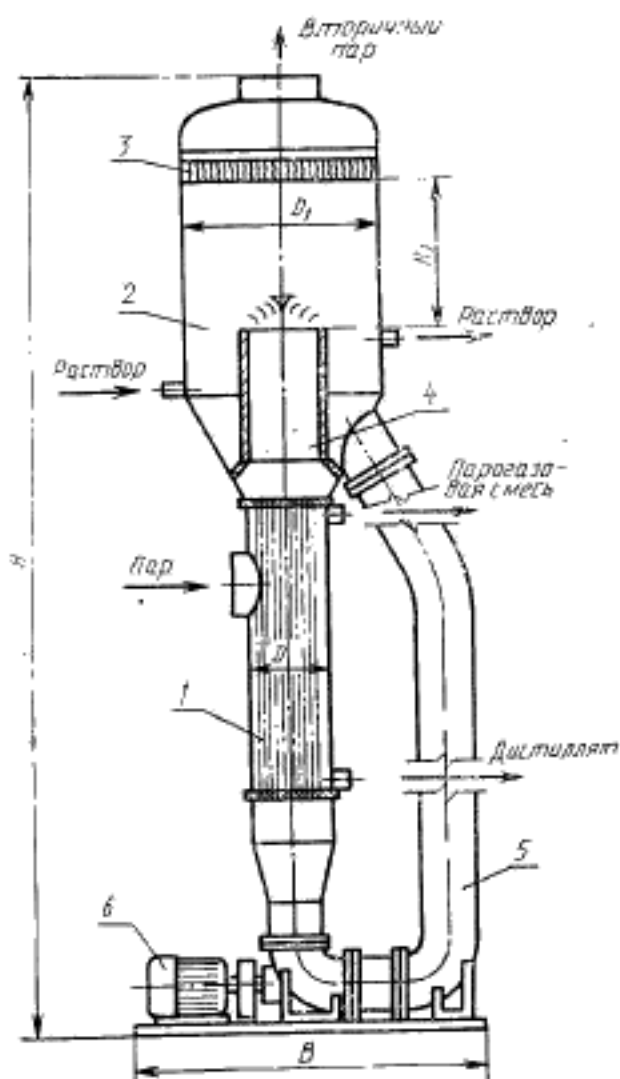
Приложение табл. 12

Площадь поперечности теплообмена, м ²	Пред. откл.	Наружный диаметр теплообменной трубы d _н , мм	Длина теплообменной трубы l _{ном} , мм	Интервал температур перегретого пара, °С	Производительность по вторичному пару, т/ч		Объемный расход пара, м ³ /ч, не более	D, мм	D ₁ , мм	H, мм	H ₁ , мм	Масса, кг, не более
					не менее	не более						
800	±40	38	7000	70—100	5	20	650	2200	3200	9000		33800
		57		101—165	8	74	1300	2400	4500			
1000	±50	38	7000	101—165	10	100	1800		5000	9500	3000	
		57		70—100	7	25	800	2800	3600			
1250	±63	38	7000	101—165	10	35	1200		5000	9500		51000
		57		70—100	13	130	2300	2800	5600			
1600	±80	38	7000	101—165	12	43	1450	3200	4500	7500	3500	64500
		57		70—100	16	160	2900	6000	6000			
				70—100	10	40	1300	3000	4500			
				101—165	16	150	2600	6000	6000			

Продолжение табл. 12

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Наружный диаметр теплообменной трубы d _н , мм	Длина теплообменной трубы l _{доп} , мм	Интервал температур вторичного пара, °С	Проницаемость по вторичному пару, г/ч		Объемный расход пара, м ³ /ч, не более	D, мм	D ₁ , мм	H, мм	H ₁ , мм	Масса, кг, не более
				не менее	не более						
1600 ± 80	57	7000	70—100	16	53	1800	3400	5000	9500		64500
		5000	101—165	20	2000	3600	7000	7500			
2000 ± 100	38	7000	70—100	13	50	1600	3200	5600	9500	3500	80000
			101—165	19	185	3200	7000				
2500 ± 125			70—100	17	62	2000	3400	5600			97500
			101—165	24	200	4000	7000				

Испаритель типа ПЦ исполнения 1



1 — теплообменная камера; 2 — сепаратор; 3 — каплеуловитель; 4 — подъемная труба; 5 — циркуляционная труба; 6 — электронасосный агрегат

Черт. 2

Таблица 13

Испарители типа НП исполнения 1

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Наружный диаметр теплообменной трубы d _{н.труб} , мм	Длина теплообменной трубы l _{н.труб} , мм	Максимальная производительность по вторичному пару т/ч, при температуре, °С	D, мм, не более	D _н , мм, не более в интервале температур, °С		H, мм	H _н , мм	L, мм	L _н , мм	Масса, кг, не более
					35—100	101—165					
100 ±5	38	7000	1—3	1000	1000	1000	11500	700	2200	1000	5800
	57	5000	1—4				9500	3000	2000		
160 ±8	38	7000	1—5	1200	1200	1200	11500	1200	3000	1200	9500
	57	5000	2—7				10000				
160 ±12	38	7000	2—8	1400	1400	1400	10500	1500	4000	1400	13000
	57	5000	3—10				12500				
400 ±20	38	7000	3—12	1600	1600	1600	11500	2200	5000	2000	20000
	57	5000	4—17				13500				
500 ±25	38	7000	5—19	2000	2000	2000	1400	2200	4500	2000	24500
	57	5000	4—15				1200				
	38	7000	6—24	2000	2000	2000	13500	2200	4500	2000	24500
	57	7000	6—24				13500				

Продолжение табл. 13

Площадь поперечности теплообменника, м ²	Пред. откл.	Наружный диаметр теплообменников, мм	Длина теплообменников, мм	Максимальная производительность по вторичному пару, т/ч, при температуре, °С		D, мм, не более	D ₁ , мм, не более в легчайшем режиме, °С	H, мм	H ₁ , мм	L, мм	L ₁ , мм	Масса, кг, не более
				35-100	101-165							
630	±32	38	7000	5-19	19-75	2000	2600	14000		5000	2200	31000
				7-27	27-105					6000		
800	±40	38	7000	8-30	—	2200	2800	14500	2500	5500		38700
				6-24	24-95					6500		
1000	±50	38	7000	9-34	34-133	2400	3400	14500		6000		47500
				10-38	—					6500		
1250	±63	38	7000	8-30	30-120	2800	3600	15000		7000		57000
				11-42	42-166					6500		
1600	±80	38	7000	13-48	—	3200	4000	15500	2800	7500		70200
				10-38	38-148					7000		
2000	±100	38	7000	14-53	53-200	3400	4500	17000		8500		80000
				16-60	—					7000		
2500	±125	38	7000	13-50	50-190	3400	4500	18000		8500		97500
				18-68	68-260					7000		
				20-78	—							
				16-60	60-230							
				20-76	76-300							

Таблица 14

Испарители типа ИР исполнения 2

Номинал.	Площадь поверхности теплообмена, м ²		Наружный диаметр теплообменной трубы d _н , мм	Длина теплообменной трубы l _{пол.} , мм	Максимальная провозможность по аэродинамическому давлению, Па, при температуре, °С	D, мм, не более	D _н , мм, не более в интервале температур, °С		H, мм	H _{г.} , мм	Масса, кг, не более
	Прод.	откл.					35-100	101-165			
100	±5		38	7000	1-3	3-12	1200	1400	11000	1000	6700
				5000	1-4	4-17	1400	1600	9000		
160	±8		57	7000	1-5	5-19	1600	1800	11000	10500	
				5000	2-7	7-17	1800	2000	9500		
250	±12		57	7000	2-8	8-30	2000	2400	11500	16500	
				5000	3-10	10-41	2200	2600	13000		
400	±20		36	7000	3-12	12-47	2400	2800	15000	26000	
				5000	4-17	17-66	2600	3200	12000		
500	±25		57	7000	5-19	15-60	2800	3400	14000	32500	
				5000	4-15	15-60	2400	3000	13000		
			36	7000	5-21	21-83	3000	3600	12500	1500	
				5000	6-24	—	2800	4000	14500		

Продолжение табл. 14

Номинал	Площадь верхней части теплообмена, м ²		Наружный диаметр теплообменной трубы, мм	Длина теплообменной трубы, мм (пож. мм)	Максимальная про-изводительность по вторичному вду-ву, при температуре, °С		D, мм, не более	D _н , мм, не более в интервале темпе-ратур, °С		H, мм	H _н , мм	Масса, кг, не более
	Пред-откл.				35-100	101-165		35-100	101-165			
630	±32		38	7000	5-19	19-75	2000	2600	3400	13500		40500
			57	5000	7-27	27-105		3000	4000	13000		
800	±40		38	7000	8-30	—	2200	3400	4500	15500	2000	51200
			57	5000	6-24	24-95		3000	4000	14500		
1000	±50		38	7000	9-34	34-133	2400	3400	4500	17000		63700
			57	5000	10-38	—		3600	5000	16000		
1250	±63		38	7000	11-42	42-166	2800	4000	5000	15500	2500	79200
			57	5000	13-48	—		4500	5600	18000		
1600	±80		38	7000	10-38	38-148	3200	3600	5000	16500		101000
			57	5000	14-53	53-200		4500	5600	16000	3000	
2000	±100		38	7000	16-60	—		4500	6300	19000		116000
			57	5000	13-50	50-190		4500	5600	18000		
2500	±125		38	7000	18-68	68-260	3400	5000	6300	20500		133000
			57	5000	20-78	—		5000	7000	18500		

Испарители типа НП исполнения 3

Номер	Площадь поверхности теплообмена, м ²		Наружный диаметр теплообменной трубки d _{н.ом.} , мм	Длина теплообменной трубки l _{ном.} , мм	Максимальная производительность по вторичному пару, т/ч, при температуре, °С	d, мм, не более		D, мм, не более		H, мм	H _{1}, мм}	Масса, кг, не более
	Пред. откл.					35—100	101—165	35—100	101—165			
100	±5		38	7000	1—3	3—12	400	600	1200	1200	11000	6500
			57	5000	1—4	4—17	500	700	1400	1600	9000	
160	±8		38	7000	1—5	5—19	600	900	1600	2000	10000	10200
			57	5000	2—7	7—27	600	1100	2000	2400	12000	
250	±12		38	7000	2—8	8—30	800	1100	2000	2400	10000	15600
			57	5000	3—10	10—41	800	1400	2400	2800	12000	
400	±20		38	7000	3—12	12—47	1000	1400	2600	3000	11000	23600
			57	5000	4—17	17—66	1000	1400	2600	3000	13000	
500	±25		38	7000	4—15	15—60	1000	1400	2600	3000	11000	23600
			57	5000	5—21	21—83	1000	1400	2600	3000	13000	

Продолжение табл. 15

Номен.	Площадь поверхности теплообмена, м ²	Наружный диаметр теплообменной трубы d _н , мм	Длина теплообменной трубы l _{теп} , мм	Максимальная про-изводительность по вторичному вводу, т/ч, при температуре, °С		d, мм, не более		D, мм, не более	H, мм	H ₁ , мм	Масса, кг, не более
				35-100	101-165	35-100	101-165				
630	±32	38	7000	5-19	19-75	1000	1400	2600	3000	13000	29000
			5000	7-27	27-105	1200	1600	3000	3200	11000	
800	±40	38	7000	8-30	—	—	—	—	—	13000	36000
			5000	6-24	24-95	—	—	—	—	—	
1000	±50	38	5000	9-34	34-133	—	1800	3200	3600	12000	44000
			7000	10-38	—	1400	1700	3000	3400	14000	
1250	±63	38	5000	8-30	30-120	—	2000	3600	4000	12000	53800
			7000	11-42	42-166	1600	2200	3600	3200	15000	
1600	±80	38	5000	13-48	—	1400	1600	4000	4500	14000	67200
			7000	10-38	38-148	1600	2100	3600	4000	17000	
2000	±100	38	5000	14-53	53-200	1800	2200	4500	5000	18000	82000
			7000	16-60	—	2000	2800	4500	4000	—	
2500	±125	38	7000	13-50	50-190	1600	2200	3600	4000	—	100000
			5000	18-68	68-260	1800	2600	4500	5000	—	
2500	±125	38	7000	20-78	—	1800	2800	4600	5000	—	100000
			5000	16-60	60-230	1600	2100	4000	4500	—	

Испарители ГП

Наименование показателя	Значение показателя
Производительность по вторичному пару, т/ч	От 5 до 100
Номинальная площадь поверхности теплообмена, м ²	100; 160; 250; 400; 500; 630; 750; 800; 1250; 2000; 2800; 3150
Наружный диаметр теплообменной трубы d_n , мм	25; 32; 38
Длина теплообменной трубы, мм	3000; 4000; 5000; 6000
Диаметр корпуса	500; 600; 800; 1000; 1200; 1400; 1600; 1800; 2000; 2200; 2400; 2600; 2800; 3000; 3200; 3400

Примеры условных обозначений:

Испаритель типа ВК площадью поверхности теплообмена 800 м² с сепаратором диаметром 6000 мм, теплообменными трубами диаметром 38 мм и длиной 5000 мм:

Испаритель ВК 800—6000—38×5000 ГОСТ 27468—92

Испаритель типа ПЦ исполнения 1 площадью поверхности теплообмена 63 м², с сепаратором диаметром 2000 мм, теплообменными трубами диаметром 38 мм и длиной 7000 мм:

Испаритель ПЦ 1—63—2000—38×7000 ГОСТ 27468—92

Испаритель типа НП исполнения 2 площадью поверхности теплообмена 1000 м² с сепаратором диаметром 4000 мм, теплообменными трубами диаметром 38 мм и длиной 5000 мм:

Испаритель НП 2—1000—4000—38×5000 ГОСТ 27468—92

Испаритель типа ГП исполнения 2 площадью поверхности теплообмена 250 м² с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 4000 мм:

Испаритель ГП 2—250—25×4000 ГОСТ 27468—92

Испаритель типа ВП площадью поверхности теплообмена 500 м², с сепаратором диаметром 3000 мм, теплообменными трубами диаметром 57 мм и длиной 7000 мм:

Испаритель ВП 500—3000—57×7000 ГОСТ 27468—92

ПРИЛОЖЕНИЕ 2
Информационное

ТИПЫ, ОСНОВНЫЕ ПАРАМЕТРЫ И РАЗМЕРЫ ЖАЛЮЗИЙНЫХ
КАПЛЕУЛОВИТЕЛЕЙ ДОУ

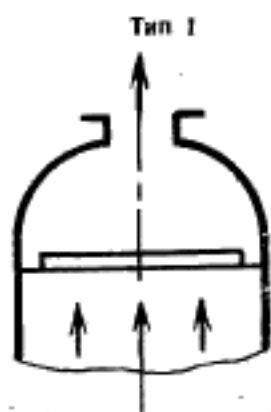
1. Типы и исполнения жалюзийных каплеуловителей, предназначенных для очистки пара от капель жидкости в аппаратах стационарных ДОУ, указаны в табл. 17. Схема установки каплеуловителей в аппаратах представлена на черт. 28—35.

Таблица 17

Типы и исполнения жалюзийных каплеуловителей

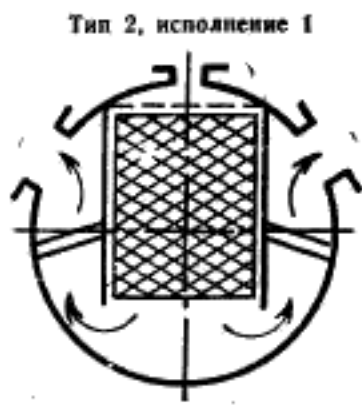
Тип	Наименование	Исполнение	Номер чертежа	Условия применения
1	Горизонтальный	—	1	В испарителях и деаэраторах ДОУ
2	Наклонный	1 — под углом от 10 до 15° к горизонтали	2	В испарителях ГП исполнения 1
		2 — под углом от 30 до 45° к горизонтали	3	В испарителях ПЦ, ВК, ВП, НП
		3 — под углом от 60 до 75° к горизонтали	4	То же
3	Вертикальный	1 — одноярусный	5	*
		2 — многоярусный	6	В испарителях ПЦ, ВК, ВП, НП и ГП
		То же	7	В испарителях ГП исполнения 2
		*	8	В испарителях ГП исполнения 3

СХЕМЫ УСТАНОВКИ КАПЛЕУЛОВИТЕЛЯ



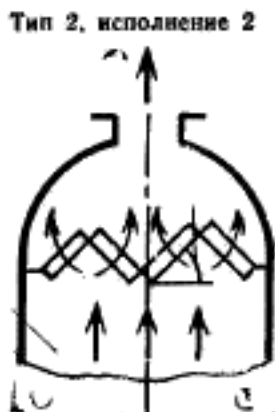
Черт. 28

Тип 2, исполнение 3



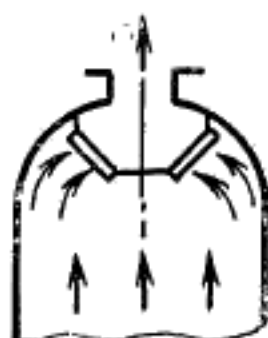
Черт. 29

Тип 3, исполнение 1



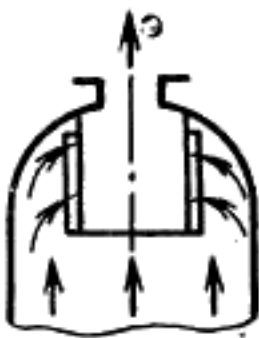
Черт. 30

Тип 3, исполнение 2



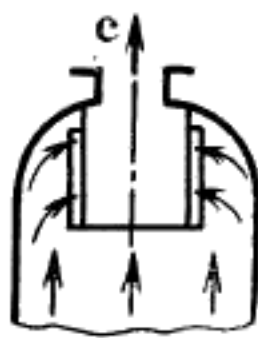
Черт. 31

Тип 3, исполнение 2
для испарителей ГП
исполнения 2

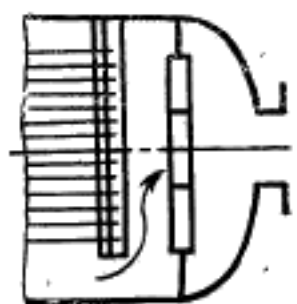


Черт. 32

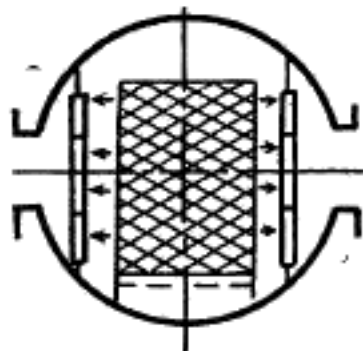
Тип 3, исполнение 2 для испарителей ГП исполнения 3



Черт. 33



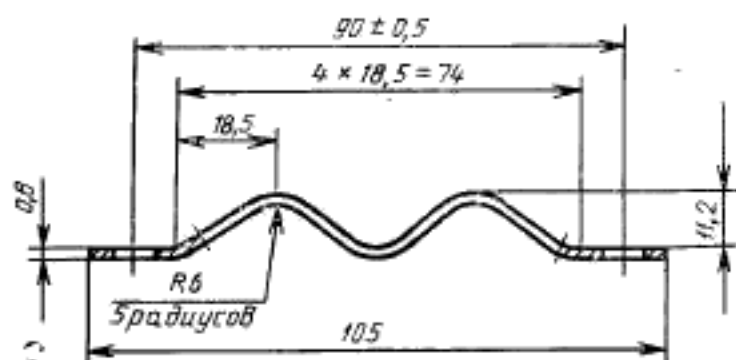
Черт. 34



Черт. 35

2. Профиль и размеры жалюзи должны соответствовать указанным на черт. 36.

Профиль и размеры жалюзи



Черт. 36

3. Основные размеры и масса пакетов жалюзи должны соответствовать указанным на черт. 37 и в табл. 18.

Каплеуловители могут быть выполнены из пакетов с любым сочетанием размеров L и B по табл. 18.

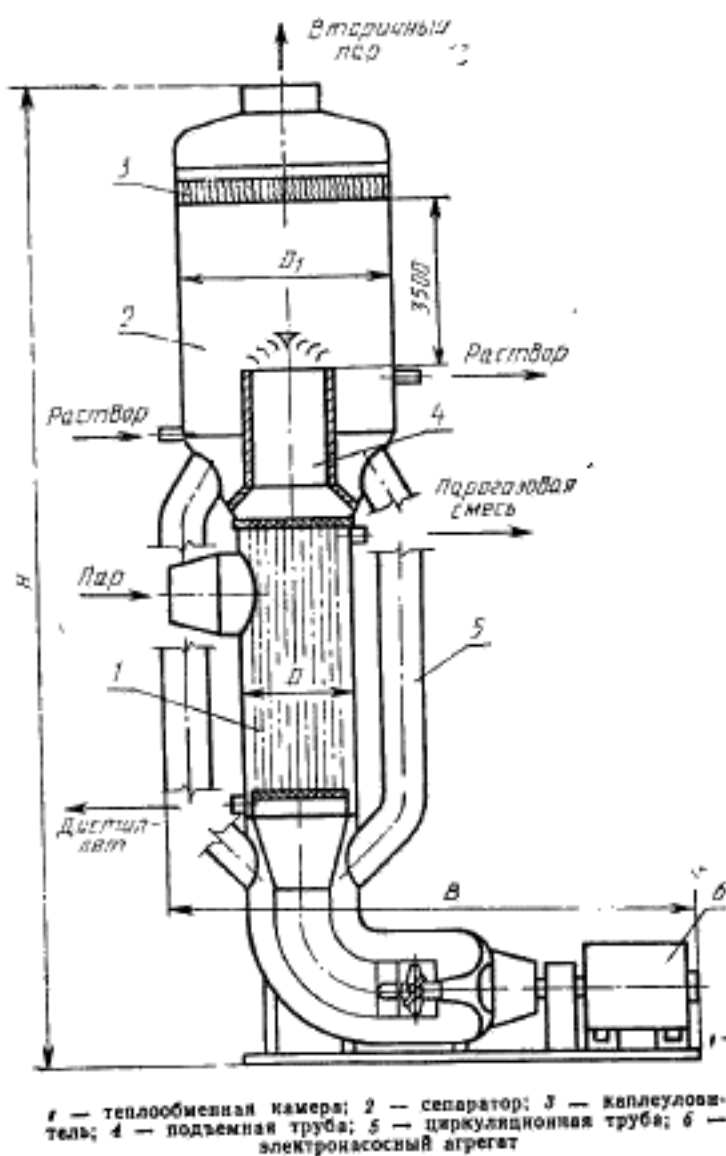
4. Толщина жалюзи $0,8$ мм. В технически обоснованных случаях для изготовления жалюзи допускается применение листа толщиной $1,0$; $1,2$; $1,4$ мм.

Толщина боковой жалюзи от 3 до 4 мм.

Шаг установки жалюзи 10 мм.

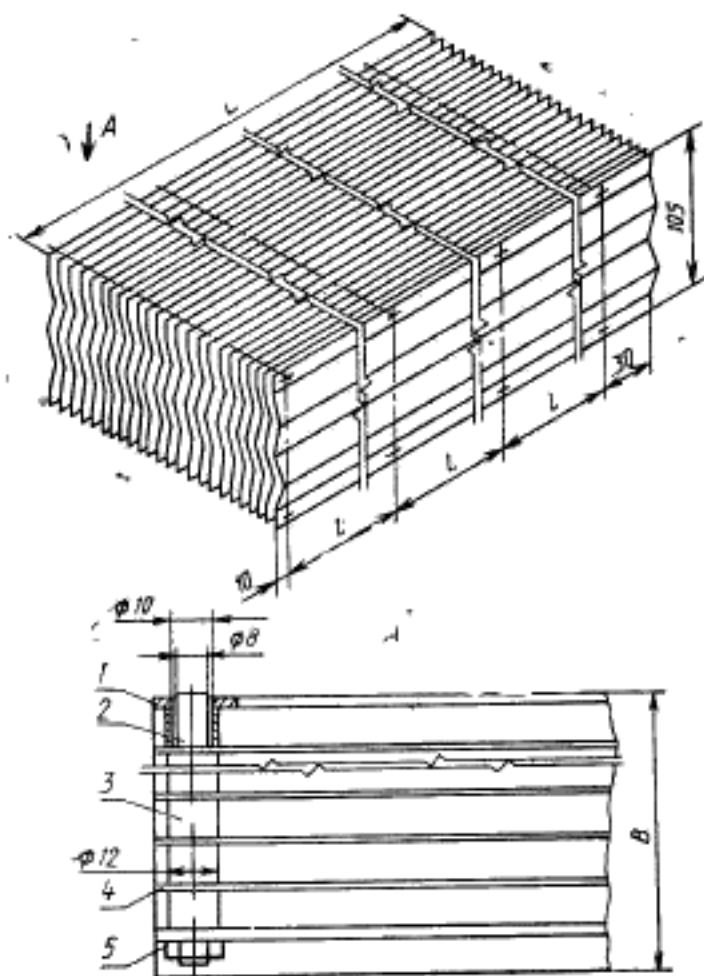
5. Оставшиеся незаполненными пакетами поперечное сечение сепаратора испарителя перекрывается металлическими листами толщиной от 1 до 2 мм.

Испаритель типа ПЦ исполнения 2



Черт. 3

Пакет жалюзи



1 — боковая жалюзи; 2 — штырь; 3 — дистанционная втулка;
4 — жалюзи; 5 — гайка

Черт. 37

Основные размеры и масса пакетов жалюзи

Наименование показателя	Значение показателя													
	250		325		400		550		650		800		950	
Длина пакета жалюзи L , мм, для ка- плеуловентеля: типа 1 типа 2, исполнений 1 и 2 типа 2 исполнения 3 типа 3 исполнения 1 и 2	250	325	400	550	650	800	950	1100	1250	1400	1500			
	250	325	400	550	650	800	950	—	—	—	—			
	250	325	400	550	650	800	—	—	—	—	—			
	250	325	400	550	650	800	—	—	—	—	—			
Ширина пакета жалюзи B , мм	250:		325:		400:		550:		650:		800:		950:	
Число пар шторей n , шт.	2				3		4							
Расстояние между шторами, l , мм	210	285	360	510	305	280	455	353	403	453	487			
Масса*, кг, не более при ширине B	250	6,7	8,8	10,7	13,0	16,3	21,0	24,8	29,3	32,6	36,3	36,9		
	325	8,5	10,9	13,3	17,0	21,3	26,0	30,6	35,8	41,4	44,9	48,2		
	400	10,1	13,7	15,6	19,9	26,0	30,7	36,2	42,9	47,6	52,2	56,7		
	550	13,3	17,0	20,6	27,8	33,2	40,5	47,8	55,6	63,0	70,0	74,7		
	650	15,5	19,9	23,9	32,2	38,3	46,7	54,9	64,1	72,4	80,5	86,2		
	800	19,0	24,5	28,8	37,5	47,8	56,5	66,5	78,7	84,4	97,2	104,0		
950	22,0	28,7	33,8	43,9	55,0	66,2	78,0	92,6	102,7	114,2	122,2			

* Значение массы указано при толщине жалюзи 0,8 мм.

Пример условного обозначения жалюзийного каплеуловителя типа 2 исполнения 1 с пакетом длиной 1500 мм и шириной 950 мм:

Каплеуловитель 2.1.1500×950 ГОСТ 27468

6. Конструкционный материал каплеуловителей — сталь марки 08Х18Г8Н2Т, 08Х18Н10Т, 08Х22Н6Т по ГОСТ 5632 и титан ВТ1—0 по ГОСТ 19807.

7. Потеря давления в жалюзийных каплеуловителях от 20 до 100 Па.

8. Основные размеры каплеуловителя выбирают по допускаемой скорости пара в свободном сечении каплеуловителя ($W_{ж}^*$) в метрах в секунду, рассчитанной по формуле

$$W_{ж}^* = K_{ж} \frac{\sqrt[4]{g \sigma (\rho' - \rho'')}}{\sqrt{\rho''}} \approx K_{ж} \cdot \frac{5}{\sqrt{\rho''}},$$

где $K_{ж}$ — безразмерный критерий, определяемый по скорости пара в каплеуловителе (для типа 1 — от 0,50 до 0,80; для типа 2 исполнения 1 — от 0,55 до 0,85; для типа 2 исполнения 2 — от 0,60 до 0,95; для типа 2 исполнения 3 — от 0,80 до 1,20; для типа 3 — от 0,90 до 1,50);

σ — коэффициент поверхностного натяжения, Н/м;

g — ускорение силы тяжести, м/с²;

ρ' и ρ'' — плотность жидкости и пара, кг/м³.

9. При выбранных значениях критерия $K_{ж}$ жалюзийные каплеуловители обеспечивают коэффициент очистки* вторичного пара 10^4 — 10^6 при условии:

$$\frac{\omega_c^* \sqrt{\rho''}}{5} \leq 0,4 \text{ — для испарителей типа ВК, ПЦ, ВП, НП}$$

(ω_c^* — скорость пара в сепараторе испарителя над зеркалом испарения);

$\frac{\omega_{\max}^* \sqrt{\rho''}}{5} \leq 2$ — для испарителей типа ГП исполнения 1 и 2 (ω_{\max}^* — скорость вторичного пара в самом узком сечении между трубным пучком и каплеуловителем (черт. 39 и 44);

$\frac{\omega_{\text{мтр}}^* \sqrt{\rho''}}{5} \leq 1$ — для испарителей типа ГП исполнения 3 ($\omega_{\text{мтр}}^*$ — максимальная скорость вторичного пара в свободном сечении межтрубного пространства в крайнем вертикальном ряду перед каплеуловителем (черт. 45).

Значения критерия $K_{ж}$ для питательной воды, склонной к пенообразованию, определяются опытным путем.

* Коэффициент очистки — отношение массовой концентрации солей в растворе в испарителе к аналогичной концентрации в дистилляте вторичного пара.

ОСНОВНЫЕ ПАРАМЕТРЫ И РАЗМЕРЫ РЕГЕНЕРАТИВНЫХ ПОДОГРЕВАТЕЛЕЙ

Таблица 19

Подогреватели типа ПВ

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Число ходов трубного пространства	Длина L, мм теплообменной трубы диаметром 25 мм	Диаметр корпуса D, мм	Высота H, мм	Масса, кг, с теплообменными трубами		
					из латуни	из титана	
					при толщине стенки трубы, мм		
					2	1	
40±4	2	6000	600	6800	1890	1380	
	4	4000		4800	1700	1210	
		6000		6800	1930	1420	
63±6	2	4000	800	6800	2320	1520	
	4			4900	2890	2090	
				6000	6800	2380	1580
100±10	2	4000	800	6900	—	2960	
	4		1000	5000	4480	3210	
			6000	800	6900	4300	3090
125±13	2	4000	1000	6900	4660	3070	
	4			800	6900	4730	3140
				6000	1000	6950	5800
160±16	2	4000	1200	5150	5870	3840	
	4			7050	5900	3870	
				6000	1000	7100	6390
200±20	2	4000	1200	5200	6570	4030	
	4			7050	6500	3960	
				6000	1000	7150	7250
250±25	2	6000	1000	7150	7250	4070	

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Число ходов трубного пространства	Длина L, мм, теплообменной трубы диаметром 25 мм	Диаметр корпуса D, мм	Высота H, мм	Масса, кг, с теплообменными трубами	
					из латуни	из титана
					при толщине стенки трубы, мм	
					2	1
250±25	4	4000	1400	5350	7650	4470
		6000	1200	7200	7850	4670
320±32	2			7400	9900	5490
	4	4000	1400	5300	8900	4840
400±40	2	6000	1200	7300	9600	5570
			1400	7500	11700	6620
500±50	4	4000	1600	5600	11900	6820
		6000	1400	7350	11900	6820
630±63	2	6000	1400	7540	13600	7150
	4	4000	1800	5700	15200	8850
800±80	4	6000	1400	7400	13600	7250
			1600	7750	17600	9600
1000±100	2	6000	1600	7750	17600	9600
			2000	5850	18600	10600
1250±125	4	6000	1600	7550	17800	9800
			1800	7760	20700	10600
1600±160	2	6000	1600	7760	20700	10600
			2200	6050	22500	12400
2000±200	4	4000	2200	6050	22500	12400
		6000	1800	7700	23400	13300

Подогреватели типа ПГ

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Число ходов трубного пространства	Длина <i>l</i> , мм, теплообменных труб диаметром 25 мм	Диаметр корпуса <i>D</i> , мм	Длина <i>L</i> , мм	Масса, кг, с теплообменными трубами	
					из латуни / из титана	
					при толщине стенки трубы, мм	
					2	1
40±4	2	6000	600	6800	1920	1410
	4	4000		4800	1730	1220
63±6		4	6000	800	6800	1960
	4900				2310	1510
100±10	4	4000	600	6800	2970	2170
				800	2370	1570
125±13	4	6000	800	6900	4240	2970
				1000	4540	3270
160±16	4	4000	1000	6900	4310	3040
				5000	4670	3080
200±20	4	6000	1200	7000	4960	3390
				1000	5210	3620
250±25	4	4000	1000	6950	5810	3780
				1200	5900	3870
320±32	2	6000	1200	7000	5910	3880
				1000	7100	6400
250±25	4	4000	1200	5200	6600	4060
				1000	7050	6510
250±25	4	6000	1200	7250	7770	4590
				1400	5350	7720
320±32	2	6000	1200	7900	7880	4700
				7400	9140	5380

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Число ходов трубного пространства	Длина <i>l</i> , м теплообменных труб диаметром 25 мм	Диаметр корпуса <i>D</i> , мм	Длина <i>L</i> , мм	Масса, кг, с теплообменными трубами	
					из латуни	из титана
					при толщине стенки трубы, мм	
					2	1
320±32	4	4000	1400	5300	8970	4910
		6000		7400	10500	6440
400±40	2	6000	1600	7500	11700	6620
	4	4000		5650	12100	7020
		6000	7400	11900	6820	
	2	6000	1400	7540	13500	7150
500±50	4	4000	1800	5700	15300	8950
		6000	1600	7500	15600	9250
630±63	2	6000	2000	7750	17600	9600
	4	4000		5850	18700	10700
		6000	7550	17800	9800	
800±80	2	6000	1800	7860	23500	13300
	4	4000	2200	6050	22600	12400
		6000	1800	7700	23500	13300

Подогреватели типов ПВК и ПГК

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Внутренний диаметр корпуса D, мм	Высота (длина) подогревателя H, мм	Масса, кг				
			подогревателей ПВК		подогревателей ПГК		
			с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 6000 мм				
			из латуни	из титана	из латуни	из титана	
при толщине стенки трубы, мм				2	1	2	1
40±4	600	6800	1900	1390	1930	1420	
63±6	800	6900	3600	2800	3590	2790	
100±10			4250	2980	4260	2900	
125±13	1000	7000	5320	3730	5330	3740	
160±16			5930	3900	5930	3900	
200±20	1200	7250	7060	4520	7060	4520	
250±25			7390	4760	7960	4790	
320±32	1400	7400	10600	6540	10500	6440	
400±40			12000	6920	11900	6820	
500±50	1600	7600	15700	9350	15600	9250	
630±63	1800	7800	18400	10400	18400	10400	
800±80	2000	8050	22800	12700	22800	12700	

Примеры условных обозначений регенеративных подогревателей:

Подогреватель типа ПВ площадью поверхности теплообмена 160 м², четырехходовый с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 4000 мм, выполненный из титана

Подогреватель типа ПВ 160—4—25×4000 Т ГОСТ 27468—92

Подогреватель типа ПГК площадью поверхности теплообмена 250 м², двухходовый с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 6000 мм, выполненный из латуни

Подогреватель ПГК—250—2—25×6000 Л ГОСТ 27468—92

Таблица 22

Основные параметры и размеры вакуумных деаэраторов

Наименование параметра (размера)	Тип деаэратора			
	ДВС		ДВП	ДВСП
	Исполнение 1	Исполнение 2		
Производительность по деаэрированной воде, т/ч	10; 16; 25; 40; 50; 100; 150; 200; 250; 315; 400; 500; 630; 700; 800; 1000; 1200; 1400	25; 40; 50; 100; 150; 200; 250; 300; 315; 400; 500; 630; 700; 800; 1000; 1200; 1400; 1600	800; 1000; 1200; 1400; 1600	25; 40; 50; 100; 150; 200; 250; 300; 315; 400; 500; 630; 700; 800; 1000; 1200; 1400; 1600
Площадь поверхности теплообмена, м ²	—	10; 16; 25; 40; 50; 100; 160; 250; 400; 500; 630; 800; 1000; 1250; 1600		
Диаметр корпуса деаэратора D , мм	400; 500; 600; 800; 1000; 1200; 1400; 1600; 1800; 2000; 2200; 2400; 2600; 3000; 3200; 3400			
Наружный диаметр теплообменной трубы d_n , мм	25			
Длина теплообменной трубы l , мм	400; 500; 1000; 1600; 2500; 3000; 4000; 5000; 6000			
Абсолютное рабочее давление в деаэраторе, МПа (кгс/см ²)	От 0,004 до 0,02 (от 0,04 до 0,2)			
Массовая концентрация растворенного кислорода в питательной воде на выходе из деаэратора, мкг/дм ³ , не более	40			
Удельный расход пара на 1 т питательной воды на выходе из деаэратора, кг/т, не более	5			

Примеры условных обозначений вакуумных деаэраторов:

Деаэратор типа ДВС исполнения 2 производительностью 1000 т/ч

Деаэратор ДВС 2—1000 ГОСТ 27468—92

Деаэратор типа ДВП производительностью 1200 т/ч

Деаэратор ДВП—1200 ГОСТ 27468—92

Деаэратор типа ДВСП производительностью 1600 т/ч

Деаэратор ДВСП—1600 ГОСТ 27468—92

ПРИЛОЖЕНИЕ 5
Информационное

Таблица 23

Основные параметры и размеры охладителей дистиллята

Поверхность теплообмена, м ²	Число ходов трубного пространства	Внутренний диаметр аппарата, мм	Высота (или длина) аппарата, мм	Масса, кг, не более			
				ОДВ		ОДГ	
				с теплообменными трубами			
				из латуни	из мельхиора	из латуни	из мельхиора
				при толщине стенки труб, мм			
				2	1	2	1
25±2	1	350	6600	1320	1110	1350	1140
	2		6700	1350	1140	1380	1170
40±4	1	400	6600	1630	1300	1660	1330
	2		6700	1670	1340	1700	1370
63±6	1	500	6650	2140	1620	2170	1650
	2		6750	2190	1670	2220	1700
100±10	1	600	6700	2900	2070	2980	2150
	2		6800	2950	2120	3030	2200
160±16	1	800	6900	5180	3850	5190	3860
	2		6900	5270	3940	5280	3950
250±25	1	1000	7000	7180	5190	7200	5130
	2		7000	7260	5190	7280	5210
400±40	1	1200	7100	10600	7280	10600	7310
	2		7100	10800	7480	10800	7510
630±63	1	1400	7200	15600	10400	15600	10400
	2		7200	15800	10600	15000	10690

Примеры условных обозначений охладителей дистиллята:

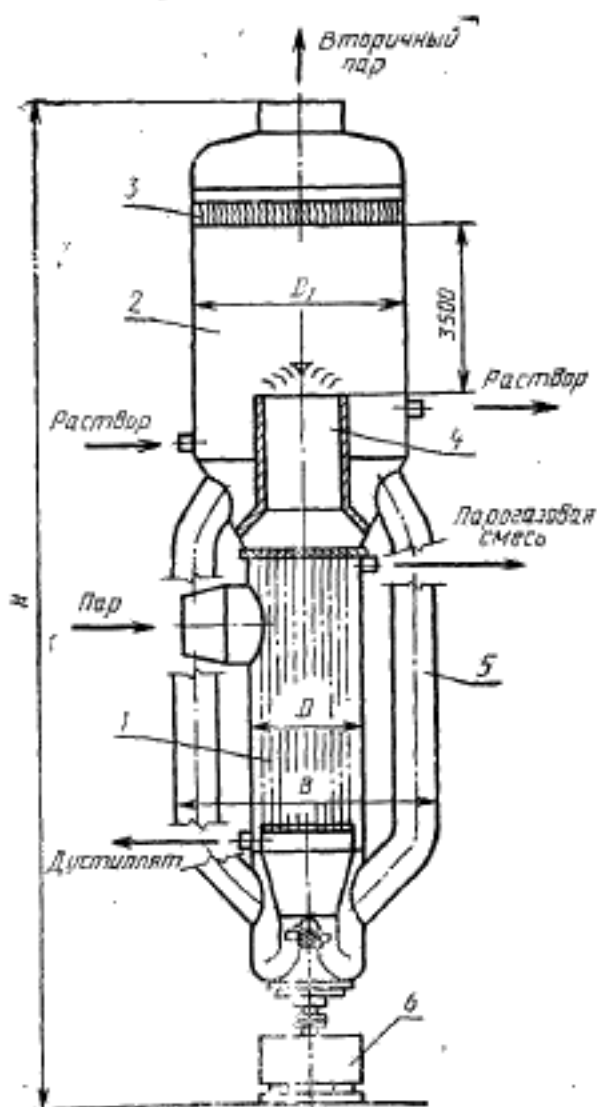
Охладитель типа ОДВ одноходовый с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 6000 мм

Охладитель ОДВ1—25×6000 ГОСТ 27468—92

Охладитель типа ОДГ двухходовый с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 6000 мм

Охладитель ОДГ 2—25×6000 ГОСТ 27468—92

Испаритель типа ПЦ исполнения 3



1 — теплообменная камера; 2 — сепаратор; 3 — камера-уловитель; 4 — подъемная труба; 5 — циркуляционная труба; 6 — электронасосный агрегат

Черт. 4

ОСНОВНЫЕ ПАРАМЕТРЫ И РАЗМЕРЫ КОНДЕНСАТОРОВ

Таблица 24

Конденсаторы типа КВ

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Число ходов трубного пространства	Длина <i>l</i> , мм. теплообменных труб диаметром 25 мм	Диаметр корпуса, <i>D</i> , мм	Высота конденсатора <i>H</i> , мм	Масса, кг	
					с теплообменными трубами	
					из латуни	из титана
					при толщине стенки трубы, мм	
					2	1
100±10	2	6000	800	6900	4230	3400
	4	4000	1000	5000	4480	3650
125±13	2	6000	800	6900	4300	3470
	4	4000	1000	5000	4660	3620
160±16	2	6000	800	6900	4730	3690
	4	4000	1200	5150	5800	4470
200±20	2	6000	1000	7100	5870	4190
	4	4000	1200	5200	5900	4580
250±25	2	6000	1000	7050	6390	4730
	4	4000	1400	5350	6570	4910
320±32	2	6000	1200	7200	7050	4840
	4	4000	1400	5300	7250	5170
400±40	2	6000	1200	7300	7650	5570
	4	4000	1690	5600	7850	5770
500±50	2	6000	1400	7350	8900	6350
	4	4000	1690	5600	9600	6980
				7540	11700	8380
					11900	8580
					13500	9350

Продолжение табл. 24

Площадь поверхности теплообмена м ²	Число ходов трубного пространства	Длина <i>l</i> , мм, теплообменных труб диаметром 25 мм	Диаметр корпуса <i>D</i> , мм	Высота конденсатора <i>H</i> , мм	Масса, кг	
					с теплообменными трубами	
					из латуни	из титана
					при толщине стенки трубы, мм	
					2	1
500±50	4	4000	1800	5700	15200	11100
		6000	1400	7400	13600	9450
630±63	2		1600	7750	17600	12400
	4	4000	2000	5850	18600	13400
800±80	2	6000	1600	7550	17800	12600
				7760	20700	14100
	4	4000	2200	6050	22500	15900
		6000	1800	7700	23400	16800
1000±100	2	6000	2000	8050	25600	17300
	4	4000	2400	6150	27000	18700
		6000	2000	7850	25900	17600
1250±125	2		2200	8250	31400	21000
	4	4000	2600	6350	33200	22800
		6000	2200	8050	33400	23000
1600±160	2		2400	8450	38700	25400
	4	4000	3000	6650	40200	26900
		6000	2600	8350	41800	28500

Конденсаторы типа КГ

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Число ходов трубного пространства	Длина <i>l</i> , мм, теплообменной трубки диаметром 25 мм	Диаметр корпуса <i>D</i> , мм	Длина конденсатора <i>H</i> , мм	Масса, кг	
					с теплообменными трубами	
					из латуни	из титана
					при толщине стенки труб, мм	
2	1					
100±10	2	6000	800	6900	4240	3410
	4	4000	1000	5000	4540	3710
125±13	2	6000	800	6900	4310	3480
					4670	3630
	4	4000	1000	5000	4980	3940
					7000	4170
160±16	2	6000	800	6950	5810	4480
	4	4000	1200	5150	5900	4570
				7000	5910	4580
200±20	2	6000	1000	7100	6400	4740
	4	4000	1200	5250	6600	4940
				7050	6510	4850
250±25	2	6000	1200	7250	7270	5690
	4	4000	1400	5350	7720	5640
				7200	7880	5800
320±32	2	6000	1200	7400	9440	6790
	4	4000	1400	5300	8970	6320
				7400	10500	7850
400±40	2	6000	1400	7500	11700	8380
	4	4000	1600	6650	12100	8780
				7400	11900	8580
500±50	2	6000	1400	7540	13500	9350
	4	4000	1800	5700	15300	11200

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Число ходов трубного пространства	Длина <i>l</i> , мм, теплообменной трубы диаметром 25 мм	Диаметр корпуса <i>D</i> , мм	Длина конденсатора <i>H</i> , мм	Масса, кг	
					из латуни	из титана
					при толщине стенки трубы, мм	
					2	1
500±50	4	6000	1600	7500	15600	11500
	2			7750	17600	12400
630±63	4	4000	2000	5850	18700	13500
		6000	1600	7550	17800	12600
800±80	2		1800	7860	23500	16000
	4	4000	2200	6050	22600	15900
1000±100		6000	1800	7700	23500	16800
	2		2000	8050	25600	17300
	4	4000	2400	6150	27000	18700
1250±130		6000	2000	7850	25900	17600
	2		2200	6650	32700	22300
	4	4000	2600	6350	33200	22800
1600±160		6000	2200	8050	33400	23000
	2		2400	8450	38700	25400
	4	4000	3000	6650	40200	26900
		6000	2600	8350	41800	28500

Конденсаторы типов КВК и КГК

Площадь поверхности теплообмена, м ²	Внутренний диаметр корпуса, D, мм	Высота (длина) конденсатора H, мм	Масса, кг			
			КВК		КГК	
			двухходовые с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 6000 мм			
			из латуни	из титана	из латуни	из титана
			При толщине стенки трубы, мм			
			2	1	2	1
100±10	800	6900	4250	3420	4260	3430
125±13	1000	7000	5320	4280	5330	4290
160±16			5930	4600	5930	4600
200±20	1200	7250	7060	5400	7060	5400
250±25			7930	5860	7960	5890
320±32	1400	7400	10600	7950	10500	7850
400±40		7460	12000	8680	11900	8680
500±50	1600	7500	15700	11600	15600	11500
630±63	1800	7900	18400	13200	18400	13200
800±80	2000	8060	22800	16200	22800	16200
1000±100	2200	8250	28200	19900	28100	19800
1250±125	2400	8450	32900	22500	32700	22300
1600±160	2600	8650	39000	25700	38800	25500

Примеры условных обозначений конденсаторов:

Конденсатор типа КГ поверхностью теплообмена 300 м² двухходовый с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 6000 мм, выполненный из титана

Конденсатор КГ 300—2—25×6000 Т ГОСТ 27468—92

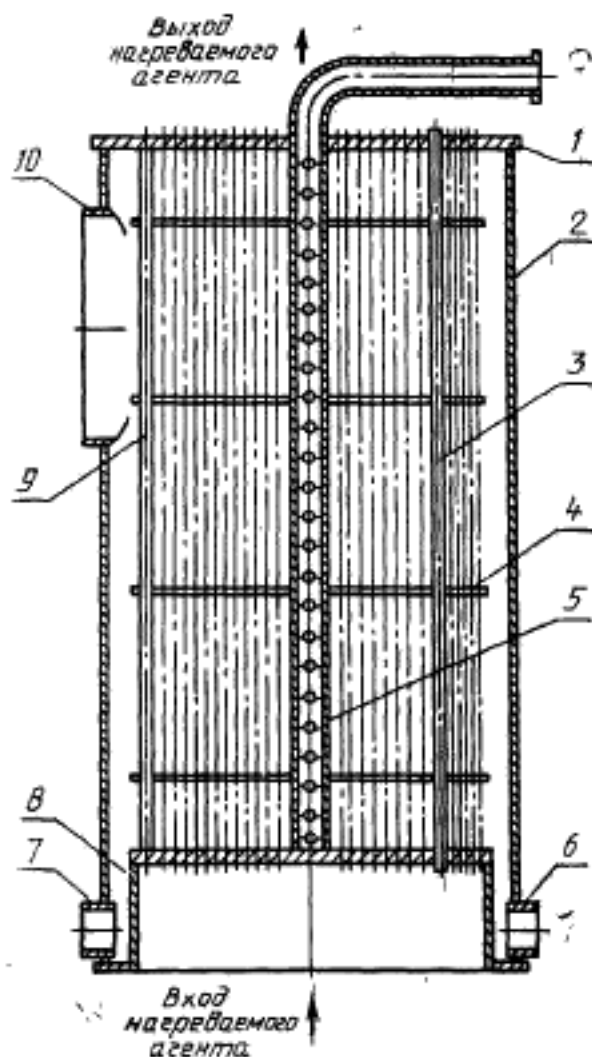
Конденсатор типа КВК поверхностью теплообмена 400 м² двухходовый с теплообменными трубами диаметром 25 мм и длиной 6000 мм, выполненными из латуни

Конденсатор типа КВК 400—2—25×6000 Л ГОСТ 27468—92

ТЕПЛООБМЕННЫЕ КАМЕРЫ ОБОРУДОВАНИЯ ДОУ

1. По конструктивным признакам теплообменные камеры могут быть:
с вертикальным расположением трубного пучка (черт. 38, 40—42);
с горизонтальным расположением трубного пучка (черт. 39).
2. В зависимости от направления движения нагреваемого агента в трубном пространстве теплообменные камеры могут быть одноходовыми (черт. 38, 39) и многоходовыми (черт. 40—42).
3. Схема размещения и номинальные размеры расположения теплообменных труб в трубных досках — по нормативно-технической документации.
4. Диаметр отверстий под трубный пучок в перегородках теплообменных камер должен превышать наружный диаметр теплообменной трубы не более чем на 1 мм.
5. Номинальный диаметр поперечных перегородок и число стяжек для их крепления в теплообменной камере указаны в табл. 27.
6. Минимальная толщина поперечных перегородок трубного пучка в зависимости от расстояния между перегородками указана в табл. 28.

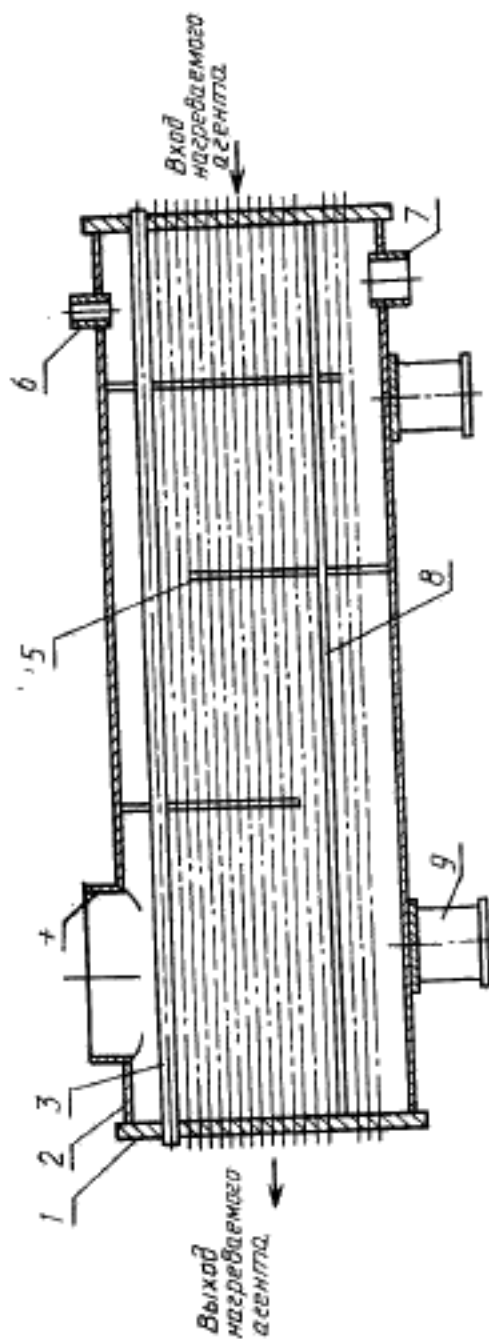
Теплообменная камера с вертикальным расположением трубного пучка, одноходовая



4 — трубная доска; 2 — кожух; 3 — теплообменная труба; 4 — перегородка; 6 — коллектор для отвода парогазовой смеси; 6 — штуцер отвода конденсата (дистиллята); 7 — штуцер ввода конденсата (дистиллята); 8 — отсек; 9 — стяжка; 10 — штуцер ввода греющего пара

Черт. 38

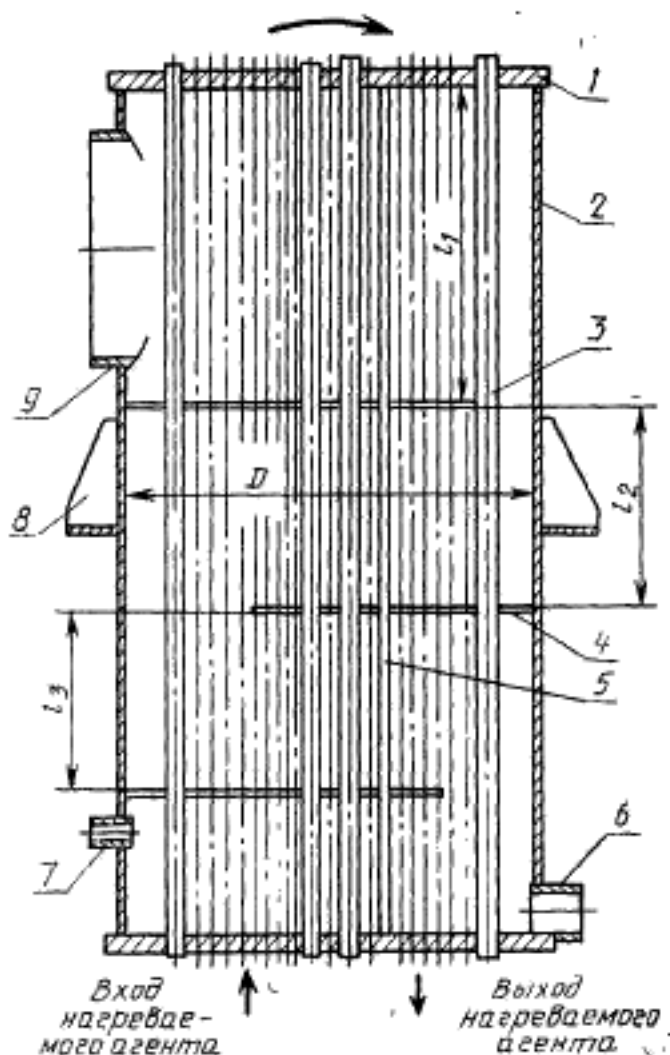
Теплообменная камера с горизонтальным расположением трубного пучка, сегментными поперечными перегородками, одноходовая



1 — трубная доска; 2 — кожух; 3 — теплообменная труба; 4 — штуцер ввода греющего пара; 5 — перегородка; 6 — штуцер отвода парогазовой смеси; 7 — штуцер отвода конденсата (дистиллята); 8 — стяжка; 9 — опора

Черт. 39

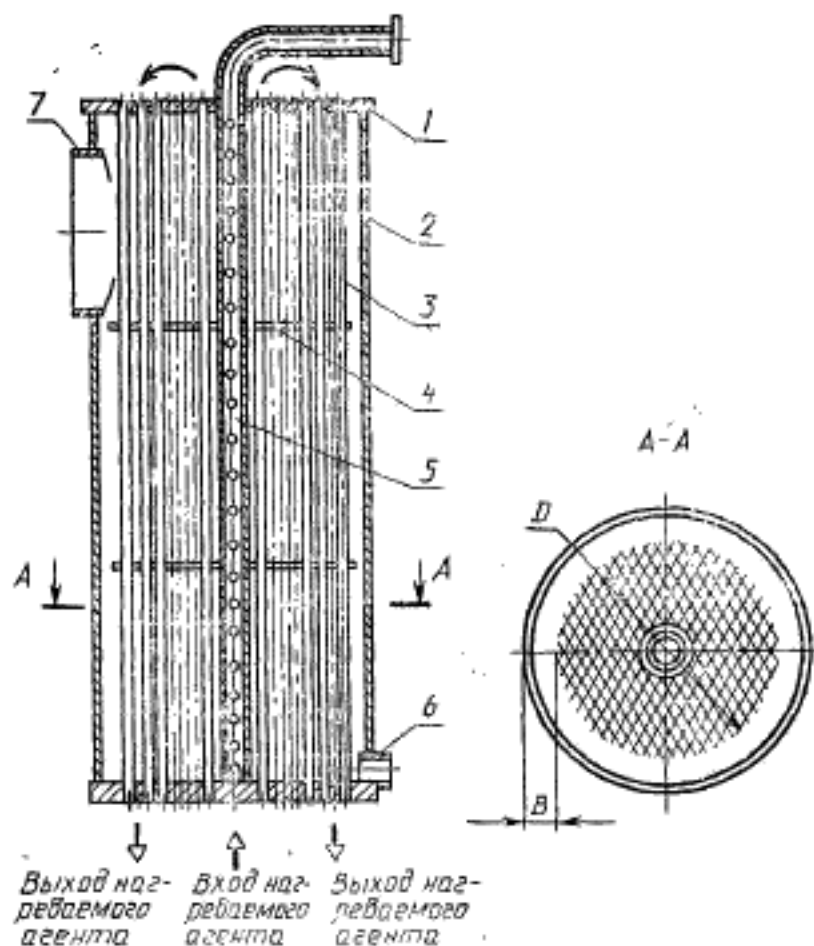
Теплообменная камера с вертикальным расположением трубного пучка, сегментными поперечными перегородками, многоходовая



1 — трубная доска; 2 — кожух; 3 — теплообменная труба;
4 — перегородка; 5 — стяжка; 6 — штуцер отвода конденсата
(дистиллята); 7 — штуцер отвода парогазовой смеси; 8 — опора;
9 — штуцер ввода греющего пара

Черт. 40

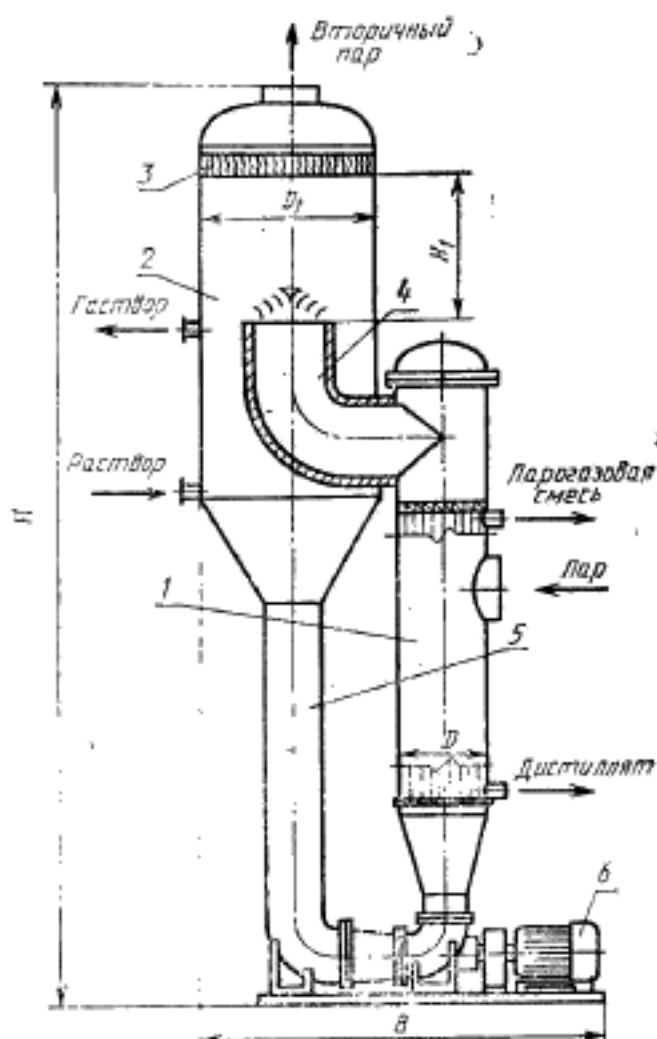
Теплообменная камера с вертикальным расположением трубного пучка, многоходовая



- 1 — трубная доска; 2 — кожух; 3 — теплообменная труба; 4 — перегородка
5 — Коллектор для отвода парогазовой смеси; 6 — штуцер отвода конденса-
сата (дистиллята); 7 — штуцер подвода греющего пара

Черт. 41

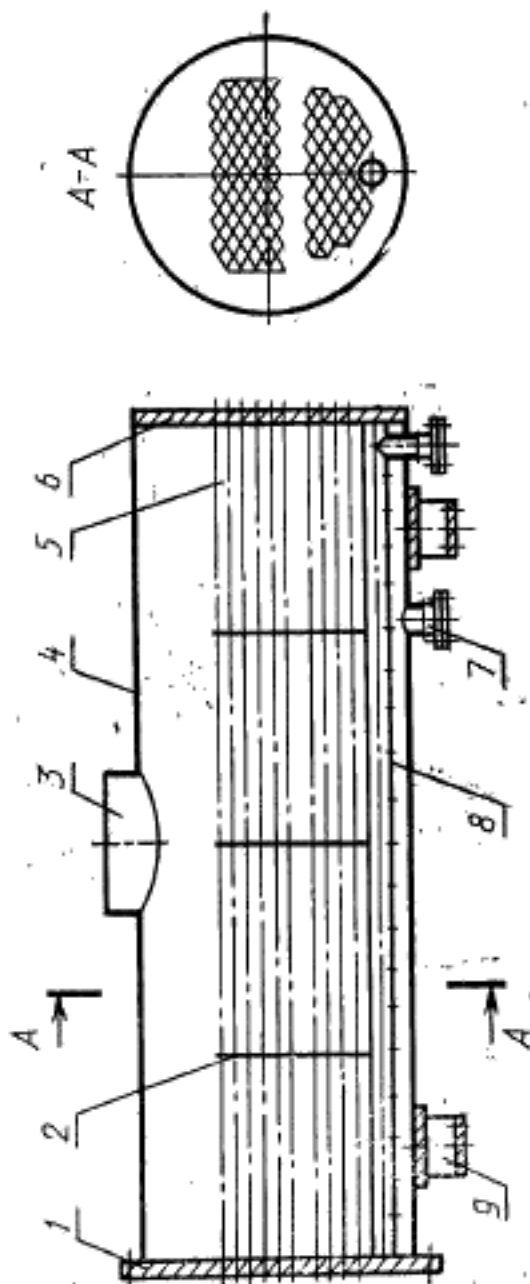
Испаритель типа ПЦ исполнения 4



1 — теплообменная камера; 2 — сепаратор; 3 — каплеуловитель; 4 — подъемная труба; 5 — циркуляционная труба; 6 — электронасосный агрегат

Черт. 5

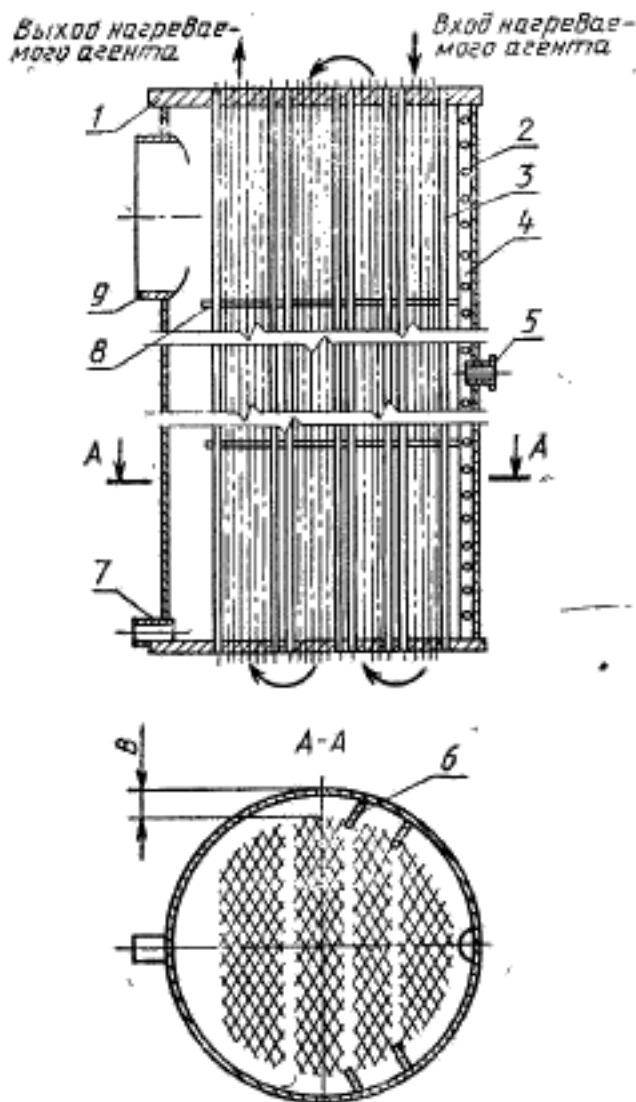
Теплообменная камера с горизонтальным расположением трубного пучка,
многослойная



1, 6 — трубная доска; 2 — перегородка; 3 — штуцер ввода перегретого пара; 4 — кожух; 5 — теплообменная труба; 7 — штуцер ввода конденсата (активатора); 8 — коллектор для отвода парогазовой смеси; 9 — оловя

Черт. 42

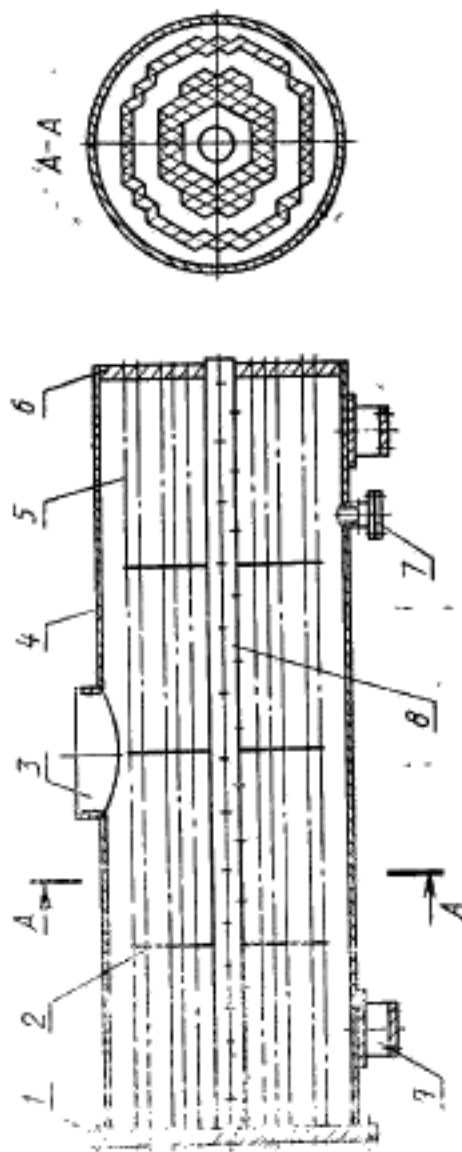
Теплообменная камера с вертикальным расположением
трубного пучка, многоходовая



1 — трубная доска; 2 — кожух; 3 — теплообменная труба;
4 — коллектор для отвода парогазовой смеси; 5 — штуцер от-
вода парогазовой смеси; 6, 8 — перегородка; 7 — штуцер от-
вода конденсата (дистиллята); 9 — штуцер ввода греющего
пара

Черт. 43

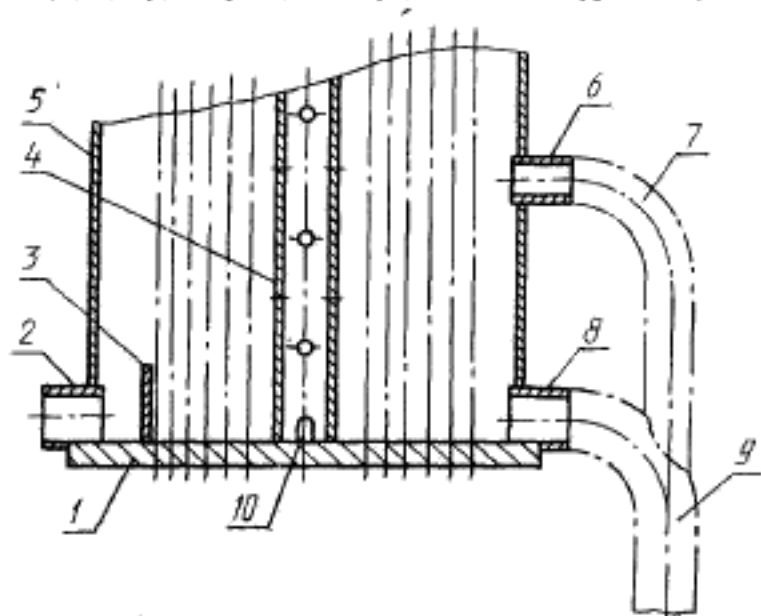
Теплообменная камера с горизонтальным расположением трубного пучка, многоходовая



1, 6 — трубная доска; 2 — перегородка; 3 — штуцер ввода греющего пара; 4 — кожух; 5 — теплообменный труба; 7 — штуцер отвода конденсата (акрилат); 8 — коллектор для отвода паровой смеси; 9 — опора

Черт. 44

Подсоединение трубы для уравнивания давления в межтрубном пространстве и трубопроводе отвода конденсата в греющей камере с вертикальным расположением трубного пучка

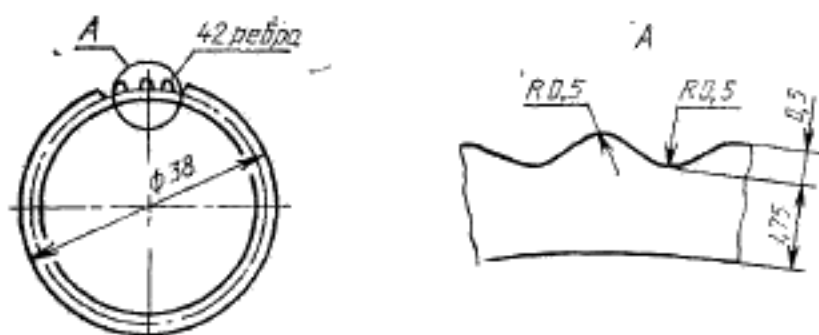


1 — трубная доска; 2 — штуцер ввода конденсата (дистиллята); 3 — щиток; 4 — коллектор отвода парогазовой смеси; 5 — кожух; 6 — штуцер для отвода пара; 7 — труба для отвода пара; 8 — штуцер отвода конденсата (дистиллята); 9 — трубопровод для отвода конденсата (дистиллята); 10 — отверстие для отвода конденсата (дистиллята)

Черт. 45

Примечание к черт. 38—45. Чертежи не определяют конструкцию,

Форма и номинальные размеры продольно-профилированной теплообменной трубы



Черт. 46

Диаметр поперечных перегородок и число стяжек для их крепления в теплообменной камере

Внутренний диаметр теплообменной камеры, мм	Диаметр перегородки, мм, дюйма	Число стяжек, не менее
600	597	4
800	796	6
1000	995	
1200	1195	8
1400	1394	
1600	1594	
1800	1792	
2000	1990	10
2200	2190	
2400	2388	
2600	2588	
2800	2796	
3000	2985	

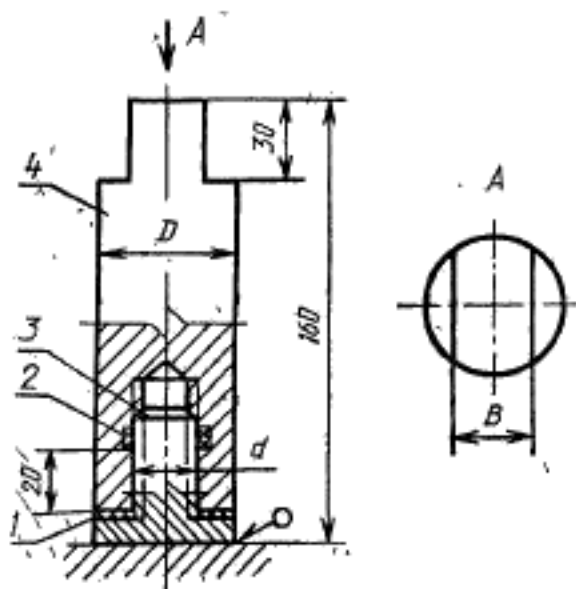
Толщина поперечных перегородок трубного пучка теплообменной камеры
мм

Внутренний диаметр теплообменной камеры	Толщина перегородки трубного пучка, минимальная при расстоянии между перегородками		
	От 600 до 850	От 850 до 1250	Св. 1250
От 600 до 1000	8	10	12
Св. 1000	10		

ПРОТЕКТОРЫ

1. Основные исполнения и размеры протекторов для защиты оборудования ДОУ от местной коррозии приведены на черт. 47—50 и в табл. 29 и 30.

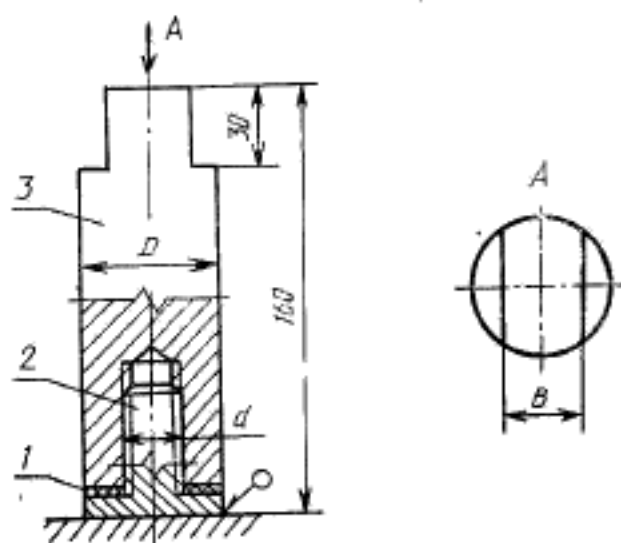
Протектор исполнения 1



1 — прокладка; 2 — переходник; 3 — стопорное кольцо;
4 — протектор

Черт. 47

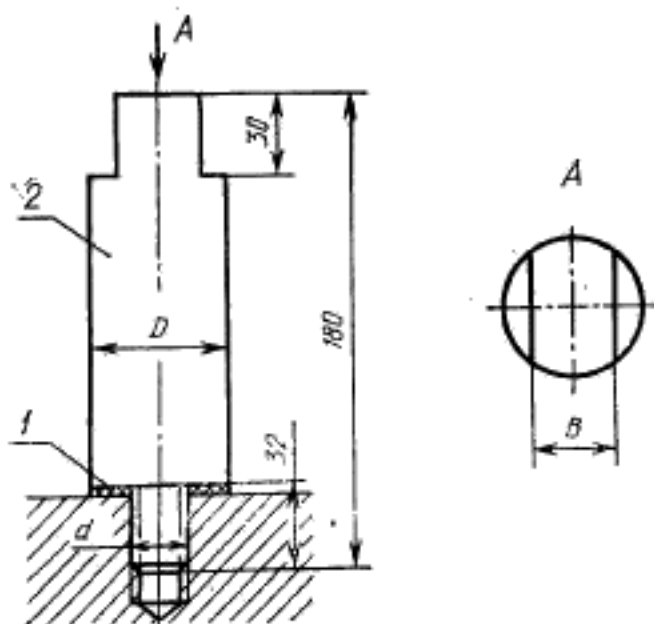
Протектор исполнения 2



1 — прокладка; 2 — переходник; 3 — протектор

Черт. 48

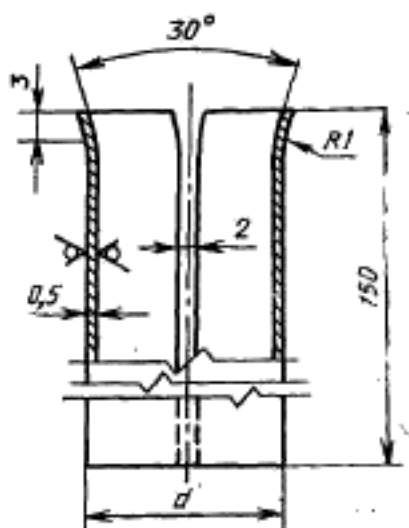
Протектор исполнения 3



1 — прокладка; 2 — протектор

Черт. 49

Протектор исполнения 4
(устанавливаемый в теплообменной трубе)



Черт. 50

Таблица 29

Основные размеры протекторов исполнений 1, 2, 3

Размеры, мм

<i>B</i>	<i>D</i>	<i>d</i>	Масса, кг, не более
30	50	M20×1,5	2
50	80	M30×2,0	6
80	120		13

Основные размеры протекторов исполнения 4
Размеры, мм

Внутренний диаметр теплообменной трубы d_n	Наружный диаметр протектора d	Масса, кг, не более
21,0	21,5	0,040
22,0	22,5	0,042
33,5	34,0	0,063
34,0	34,5	0,064
35,0	35,5	0,066
45,0	45,5	0,090
46,0	46,5	0,095

Примеры условного обозначения протекторов:
исполнения 1 массой 2 кг:

Протектор 1—2 ГОСТ 27468—92

то же, исполнения 2:

Протектор 2—2 ГОСТ 27468—92

то же, исполнения 4 массой 0,042 кг для защиты трубы с внутренним диаметром 22:

Протектор 4—0,042—22 ГОСТ 27468—92

2. Протекторы следует изготавливать из углеродистой стали марки Ст3 по ГОСТ 380, протекторы исполнения 4 — из оцинкованной стали по ГОСТ 14918. Переходники протекторов исполнений 1 и 2 (черт. 47 и 48) изготавливают из коррозионно-стойких сталей по ГОСТ 5632.

3. Протекторы рекомендуется устанавливать в местах, доступных для проверки их состояния и замены.

4. Перед установкой протекторов их наружные поверхности рекомендуется зачистить до металлического блеска и обезжирить.

5. Перед приваркой переходников (черт. 48) к трубным доскам следует зачистить смежные теплообменные трубы картоном марки КАОН-1 по ГОСТ 2850.

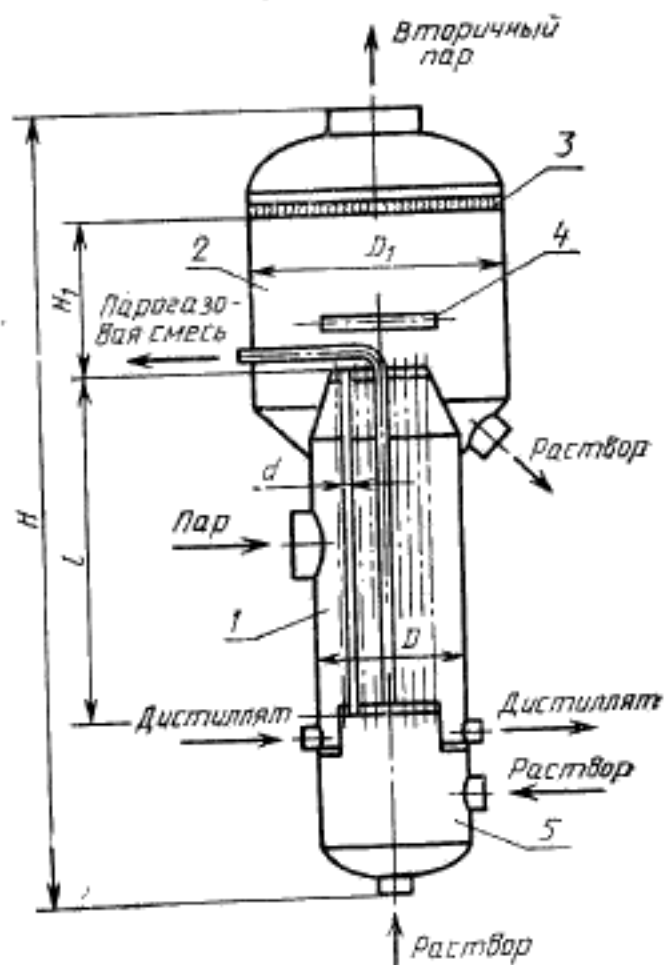
6. Коды ОКП на протекторы приведены в табл. 31.

Таблица 31

Обозначение протектора	Код ОКП
1—2	69 78490001
1—6	69 78490002
1—13	69 78490003
2—2	69 78490004
2—6	69 78490005
2—13	69 78490006
3—2	69 78490007
3—6	69 78490008

Обозначение протектора	Код ОКП
3—13	69 78490009
4—0,040—21	69 78490010
4—0,042—22	69 78490011
4—0,063—33,5	69 78490012
4—0,064—34	69 78490013
4—0,066—35	69 78490014
4—0,090—45	69 78490015
4—0,095—46	69 78490016

Испаритель типа ВП



1 — теплообменная камера; 2 — сепаратор; 3 — каллеушитель; 4 — отражатель; 5 — распределительная камера

Черт. 6

ИНФОРМАЦИОННЫЕ ДАННЫЕ

1. РАЗРАБОТАН И ВНЕСЕН Министерством атомной энергетики и промышленности

РАЗРАБОТЧИКИ

С. И. Голуб, канд. техн. наук; В. А. Копырин, С. Л. Левищева, В. Б. Чернозубов, канд. техн. наук (руководитель темы)

2. УТВЕРЖДЕН И ВВЕДЕН В ДЕЙСТВИЕ Постановлением Госстандарта России от 23.03.92 № 235

3. СРОК ПЕРВОЙ ПРОВЕРКИ — 2003 г. Периодичность проверки — 10 лет

4. ВЗАМЕН ГОСТ 27468—87, ГОСТ 27796—88, ОСТ 95 10094—85, ОСТ 95 10144—85, ОСТ 95 10254—86

5. ССЫЛОЧНЫЕ НОРМАТИВНО-ТЕХНИЧЕСКИЕ ДОКУМЕНТЫ

Обозначение НТД, на который дана ссылка	Номер пункта, приложения
ГОСТ 9/014—78	3.4
ГОСТ 12.1.003—83	6.3
ГОСТ 12.1.012—90	6.5
ГОСТ 12.2.003—91	6.2
ГОСТ 12.2.085—82	6.2
ГОСТ 12.3.002—75	6.2
ГОСТ 12.4.026—76	6.2
ГОСТ 380—88	Приложение 8
ГОСТ 2850—80	Приложение 8
ГОСТ 5632—72	Приложение 2, 8
ГОСТ 14918—80	Приложение 8
ГОСТ 15150—69	3.1
ГОСТ 19807—91	Приложение 2
ГОСТ 26251—84	3.2
ГОСТ 26646—90	1.1.2, 4; 6.6
ОСТ 26291—87	7.16
СНП 11—4—79	6.4
СНП 11—90—81	6.1

СО Д Е Р Ж А Н И Е

1. Требования назначения	1
2. Требования надежности	34
3. Требования стойкости к внешним воздействиям и живучести	35
4. Требования технического обслуживания и ремонта	36
5. Требования транспортабельности	36
6. Требования безопасности	36
7. Конструктивные требования	37
Приложение 1. Основные параметры и размеры испарителей	40
Приложение 2. Типы, основные параметры и размеры жалюзийных каплеуловителей ДООУ	57
Приложение 3. Основные параметры и размеры регенеративных по- догревателей	63
Приложение 4. Основные параметры и размеры вакуумных деаэрато- ров	68
Приложение 5. Основные параметры и размеры охладителей дистил- лята	69
Приложение 6. Основные параметры и размеры конденсаторов	70
Приложение 7. Теплообменные камеры оборудования ДООУ	75
Приложение 8. Протекторы	85
Информационные данные	90

Редактор *Р. Г. Говердовская*
Технический редактор *О. Н. Никитина*
Корректор *А. И. Зюбан*

Сдано в наб. 05.05.92. Подп. в печ. 14.07.92. Усл. печ. л. 5,75. Усл. кр.-отт. 5,88.
Уч.-изд. л. 5,10. Тир. 370 экз.

Ордена «Знак Почета» Издательство стандартов, 123557, Москва, ГСП,
Новопресненский пер., 3.
Калужская типография стандартов, ул. Московская, 256. Заж. 1120