

ГОСУДАРСТВЕННЫЙ СТАНДАРТ СОЮЗА ССР

СЕПАРАТОРЫ ЦЕНТРОБЕЖНЫЕ СУДОВЫЕ

приемка и методы испытании

ГОСТ 17601-90

Издание официальное

ГОСУДАРСТВЕННЫЙ КОМИТЕТ СССР ПО УПРАВЛЕНИЮ КАЧЕСТВОМ ПРОДУКЦИИ И СТАНДАРТАМ Москва



государственный стандарт союза сср

СЕПАРАТОРЫ ЦЕНТРОБЕЖНЫЕ СУДОВЫЕ

Приемка и методы испытаний

Marine centrifugal separators. Acceptance and methods of tests

FOCT 17601--90

ОКИ 64 4585 КОД ЕСКД 000124

Дата введения 01.01.91

Настоящий стандарт устанавливает порядок приемки и методы контрольных стендовых испытаний центробежных сепараторов топлива и масла, предназраченных для установки на кораблях, судах и плавсредствах.

В МЕТОДЫ ОТБОРА ОБРАЗЦОВ И ВИДЫ ИСПЫТАНИЙ.

 Сепараторы подвергаются предварительным, межведометвениям, вриемо-сдаточным, периодическим и типовым испытаниям.

Нри язменений материалов, конструкции или технологии прииятых на производство сенараторов должны проводиться типовые испытация. Объем типовых испытаций должев устанавливаться в зависьмости от характера указанных изменений.

- 1.2. Қоличество сепараторов, подвергающихся предварительным, межпедомственным и типовым испытаниям, определяется программой испытания.
- Все серийные сспараторы подвергают приемо-сдаточным испытаниям.
- 1.4. Периодическим непытаниям подвергают сепараторы каждого типа, прошедших приемо-слаточные непытания, не реже одного раза в три года, равномерно в течение этого срока в количестве:

при серпи более 1000 шт.— 1% от годового выпуска (но не более 12 шт.);

от 500 до 1000 - 2% от годового выпуска (но не более 12 шт.); \times 100 \times 500 - 3% от годового выпуска (но не менее 3 шт.); менее 100 шт. - 5% от годового выпуска (но не менее 2 шт.).

Издание официальное

Перечечатка воспрещена

ŧ

© Издательство стандартов, 1990

2 - 4759



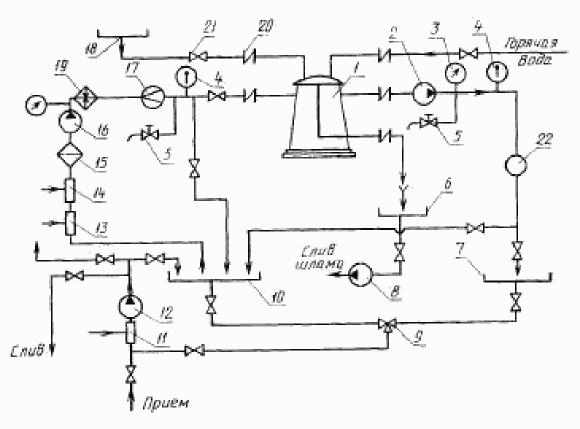
1.5. Испытания и приемку опытных, головных и серийных сепараторов производят по техническим условиям (кроме опытных) с учетом требований настоящего стандарта, ГОСТ 15.001, ГОСТ 15.311 и требований нормативно-технической документации заказчика.

2. ТРЕБОВАНИЯ К СРЕДСТВАМ ИСПЫТАНИЯ

- Оборудование стенда для проведения испытаний сепараторов должно соответствовать принципиальной схеме, приведенной на черт.
 Стенд должен быть аттестован и иметь паспорт.
- Стенд с комплектующим оборудованием, трубопроводами, арматурой и контрольно-измерительными приборами должен обеспечивать испытания сепараторов номинальной производительностью по ГОСТ 13477.
- Оборудование стенда должно удовлетворять следующим требованиям:
- вместимость баков при определении показателей качества очистки нефтепродуктов должна обеспечивать работу селаратора не менее 30 мин на режимах, указанных в п. 4.2.15, без возврата очищенного нефтепродукта в бак для неочищенного;
- баки должны быть с динщами, имеющими угол наклона не более 150°:
- приемные патрубки должны располагаться в нижней части днища и не образовывать застойных зон;
- подача циркуляционного насоса должна выбираться из условия обеспечения в системе 8—10-кратной циркуляции нефтемродукта в течение 1 часа;
- устройства для отбора проб (приложение 1, 2, черт. 2, 3) должны быть установлены в непосредственной близости от сепаратора на любых участках трубопровода, при этом устройство перед сепаратором должно быть установлено на расстоянии не менее 2 м по трубопроводу от устройства для ввода загрязнителя и воды в нефтепродукт;
- б) дозерные насосы объемного типа должны обеспечивать равномерную подачу воды и загрязнителя в количествах, соответствующих указанным в ГОСТ 13477;
- подача перемешивающего насоса для приготовления загрязнителя должна обеспечивать кратность циркуляции 15—35 в течение 1 ч.
- 2.4. Стенд для испытания сепараторов должен обеспечивать удобный доступ при его техническом обслуживании.



Принципиальная схема стенда для испытания сепараторов



Допускается возможиость установни нагревательных элементов в емкости нефтепродукта

I— сепаратор: 2— откачивающая сендвя насоса сепаратора: δ — манометр: δ — термометр: δ — устройство для отбора кроб; δ — бак для отсепарированной воды и шлама; T— бак для очищенного продукта; δ — насос; δ — край трехходовой; $I\delta$ — бак для неочниценного продукта; II— устройство для ввода деомультатора; I2— насос царкуляцномимй; I3— устройство для ввода воды; I4— устройство для авода воды; I5—штатиній фильтр сепаратора; I6—васоснавновцая сенция насоса сепаратора; I7— устройство для регулярования производительность; I8— бак для буферной воды, I9— подокреватель. I9— властичное соединение. II— запоряза арматура. I9— расходомер

Черт. 1

- Все вращающиеся элементы стенда должны быть снабжены защитными кожухами и устройствами.
- Все электрооборудование должно иметь устройства для заземления, а токоведущие части должны быть защищены.
- Горячне части стенда должны быть теплоизолированы или иметь соответствующие ограждения. Температура на поверхности теплоизоляции не должна превышать 50°C.
- Системы стенда для испытания сепараторов должны исключать попадание паров нефтепродуктов в помещение.
 - 2.9. Для измерения параметров применяют приборы:

секундомер, расходомер класса точности не ниже 1 — для измерения производительности;

манометры, вакуумметры и мановакуумметры класса точности не ниже 1,5 — для измерения давления;

тахометры класса точности не ниже 1,5 — для измерения частоты вращения;

термометры класса точности не ниже 1,5 — для измерения температуры;

амперметры, вольтметры, ваттметры, осциллографы класса точности не ниже 1,5 — для измерения электрических величин;

динамометры класса точности не ниже 2 — для измерения мас-

- Помещения, оборудование и приборы для измерения уровней вибрации и уровней шума сепараторов должны отвечать требованиям нормативно-технической документации.
- Работоспособность опытного (головного) образда сепаратора при качке и длительных наклонениях должна проверяться на качающем стенде предприятия-изготовителя в период межведомственных испытаний.
 - 2.12. Для проведения испытаний должны применяться:
- 1) нефтепродукты (по табл. 1), конкретные марки которых определяются программой испытаний;
- 2) деэмультатор марки ОЖК. Независимо от степени обводненности топлива деэмультатор необходимо вводить в топлива в количествах: 0,005% по массе для моторного топлива ДТ, флотских мазутов Ф5 и Ф12; 0,01% по массе для мазутов марок М40 и 100. Деэмультатор марки ОЖК должен соответствовать ТУ 38—1—135. Допускается замена деэмультатора ОЖК другими равноценными по качеству деэмультаторами проксанолом 305 по ТУ 6—1419676, дипроксамином 157 по ТУ 38—1011128 и диссольванном 4411 фирмы «Хехетр» (ФРГ);
- загрязнитель графит скрытокристаллический по ГОСТ 5420 (органическая часть) и сурик железный по ГОСТ 8135, приготовленный в соответствии с приложением 3;



		Нефтепродукт для испытаний						
Енл -сепяраторов	Дизель- ное толяноо (ГОСТ 305)	Масло турбин- ное мар- ка 46 (ГОСТ 32) или масло турбив- ное с присад- ками	Масло дизель- ное марка м102 ₇ али м10Г ₁ 11С	Масло веругон- ное мар- ке АУ 10СТ ЭК О1412. марки АУ с при- седжими важ марки АУ П	Теплине меторнос марии ДТ (ГОСТ 1667). мазут флот-ский марок ФБ и Ф12 (ГОСТ 16685)	Мазут марок 46 я 100 (ГОСТ 10585)		
Несаморазгружаю- щайся с ручным уда- лением осадка Саморазгружаю- шийся с перводиче- ским удалением осад-	+	+	44-	+				
ка без остановки се- паратора Слетразгружаю- побея с непрерыв-		+	+	-	+	+		
ным центробежным удалением осадка		+			+	+		

Примечания:

1. Знаком «+» обозначены нефтепродукты, применяемые при испытаниях,

2. Нефтепродукты, на которых испытывают селараторы, должны соответст-

вовать требованиям мормативно-технической документации.

3. Для испытания сепараторов допускается применение мозута марок 40 м 100 с исходным загрязвением, превышающим значения, привеленные в ГОСТ 13477 без изменений требований по качеству очистки. Для сепараторов объектов заказчика исходное загрязнение и обводнение должно устанавливаться технической документацией, утвержденной в установленном порядке.

Приемо-сдаточные испытация лицензионных сопаразоров допускается про-

маводить на дизельном уопливе.

- Посуда для отбора ороб. Метериалы, ретканны и растворителы в соответствии с приложениями 8—12 мастоящего стандарта;
 - Приборы для измерения каума и вибращия.

3. ТРЕБОВАНИЯ К ПОДГОТОВКЕ ИСПЫТАНИИ

3.1. Перед испытаниями должна быть проверена комплектность сепаратора и оборудования стенда и соответствие сепаратора требованиям технической документации, утвержденной в установленном порядке. Сепаратор должен быть укомплектован штатными контрольно-измерительными приборами и средствами автоматики.

Обязательным является наличие документов об испытании барабана на прочность при частоте вращения, превышающей номи-

3 - 1759

нальную на 20% для (серийных сепараторов) и на 30% (для опытвых и головных образцов сепараторов).

Примечание. Детали барабана лицензионных севараторов испытывают на прочность по лацензионной документации.

- 3.2. Все рабочие емкости стенда должны быть очищены и промыты. Промывка стенда должна производиться при работающем сепараторе путем однократной прокачки через систему нефтепродукта, на котором проводят испытания. После промывки стенда нефтепродукт должен быть удален из системы и баков, а барабан и полости сепаратора разобраны и очищены.
- 3.3. Перед заливкой нефтепродукта в бак стенда должна отбираться проба для анализа его на соответствие физико-химических показателей, приведенных в приложении 4, требованиям нормативно-технической документации.

Значения вязкостей должны наноситься на номограмму «Вязкость — температура» (приложение 5, черт.4). По нанесенным точкам строят график, по которому устанавливают температуру сепарации нефтепродукта при испытаниях.

- 3.4. Для определения показателей качества очистки при проведении предварительных, межведомственных и периодических испытаний должны применяться ранее неселарированные нефтепродукты. Возможность многократного применения турбинного масла марки 46 по ГОСТ 32 или масла турбинного марки 46 с присадками для проведения приемо сдаточных испытаний должна подтверждаться результатами анализа физико-химических показателей, которые должны соответствовать требованиям нормативно-технической документации на это масло.
 - 3.5. Перед испытаниями необходимо:
 - бак 10 заполнить нефтепродуктом;
- при очистке нефтепродуктов от воды и механических примесей соответствующие баки стенда заполнить водой и загрязнителем;
- 3) при очистке нефтепродукта от воды с использованием деэмультатора бак для деэмультатора заполнить 10% водным раствором деэмультатора, который в течение не более 15 мин с помощью цидкуляционного насоса 12 должен быть введен в бак 10, Перед введением 10%-ного водного раствора деэмультатора в бак 10 деэмультатор перемешивается 15—20 мян при температуре сепарации нефтепродукта;
- барабан сепаратора собрать для работы в режиме очистки от воды или очистки от механических примесей.
- 3.6. Перед проведением предварительных, межведомственных, периодических, а также типовых испытаний (в зависимости от виесенных изменений) должны быть представлены результаты



балансировки и дефектоскопни барабана, анализа масла в масляной ванне червячной передачи и проведены измерения:

биения вертикального вала в сборе;

длины и жесткости пружин;

зазоров в подшипниках, насосе и передачах;

массы кулачков центробежной муфты;

изнашиваемых поверхностей насоса, муфты, буферов, передачи, привода тахометра, втулок, осей (с осмотром резиновых уплотнений):

наружного диаметра барабана;

электрического сопротивления изоляции электродвигателя и

электроподогревателя.

3.7. Перед проведением приемо сдаточных испытаний долженбыть представлен документ о проведении дефектосковии вертикального вала сепаратора, корпуса барабана, тарелкодержателя и большой гайки барабана.

4. ТРЕБОВАНИЯ К ПРОВЕДЕНИЮ ИСПЫТАНИЯ

 Состав проверок для каждого вида испытаний приведен в табл. 2.

Табляца 2

	Вид ислытаний					
Проверка	предва- ритель- прые	межве- дометвен- яме	数 から の の で の で の で の で の で の で の で の で の で	верножи- чесние		
I Flancius minuspers paragraph						
 Проверка пусковых характери- 				1		
стик сепаратора при вводе в режим	+	+	+	+		
работы 2. Проверка работы системы раз-	Т.		T	+		
грузки	+	+	1 4	1 46		
3. Проверка работоспособности	'	'	i '	,		
тормоза и сторора	+	14	+	+		
4. Проверка вакуумметрической вы-				1		
соты всасывания	+	+	+	+		
5. Проверка работоспособности се-				1		
паратора при вертикальном положе-]		1		
RMR	+	+	+	1 +		
Проверка правильности функ-		i .		1		
дионирования системы автоматиче-				1		
ского управления, сигнализации и			_			
защиты	+	+	l t			
 Определение потребляемой мощ- 				1		
ности (расхода нефтепродукта на						
гидропривод) ври пуске и работе						
сепаратора на нефтепродукте при	4	4	-de-	+.		
температуре сепарации		1				

		Вил исп	ытакнй	
Проверка	предже- ритель- guse	моживе- дометнен- ньое	приемо- едаточ- име	периода- ческие
8. Определение износа деталей 9. Проверка работоспособности се-	+	+		+
паратора при качке и длительном наклочения 10. Проверка уровней вибращии и	_	+		Name of Street,
воздушного шума 11. Определение массы сепарато-	+	+	+	1/2
ра в сухом состоянии 12. Проверка номинальной произ-	+	Trans.	-	
водительности 13. Подтверждение фантической	+	+	_	+
производительности 14. Проверка габаритных размеров	+	+		
сепаратора на соответствие их кон- структорской документации 15. Проверка удобства эксплуата- шки и контроля за состоянием сепа-	土	+	_	+
рагора 16. Определение среднего времени восстановления работоспособности с использованием одиночного комп-		+		
лекта ЗИП 17. Проверка достаточности комп- лекта ЗИП, специнструмента, при- способлений и удобства их приме- мения при техническом обслужива-	-	+	_	
нии 18. Проверка конструкции сепара- тора на ударостойкость, вибропроч-	<u></u>	+	_	
ность и виброустойчивость 19. Определение трудоемкости	-	+	-	_
сборки и разборки сепаратора		+	-	-

Примечания:

- Под фактической производительностью сепаратора понимают количество очищенного нефтепродукта за 1 ч работы при условиях, отличных от номинальных.
 - 2. Знаком «+» обозначены проверки, применяемые при испытаниях.
 - 4.2. Требования к методам испытаний
- 4.2.1. Испытания сепаратора должны проводиться по утвержденной программе, разработанной в соответствии с настоящим стандартом.

Примечание. Для сепараторов объектов заказчика программа испытаний должна быть разработана в соответствии с требованиями настоящего стандарта и требованиями заказчика. 4.2.2. При проведении всех видов испытаний (кроме приемосдаточных) проверки по подпунктам 2, 5 и 6 табл. 2 должны проводиться при максимальной температуре сепарируемого нефтепродукта, предусмотренной государственными стандартами на нефтепродукты. Проверки по подпунктам 1, 3 и 9 табл. 2 и приемо-сдаточные испытания должны проводиться на одном из нефтепродуктов, указанных в табл. 1.

4.2.3. Проверка пусковых характеристик должна проводиться путем неоднократного включения и выключения сепаратора. Количество пусков должно быть не менее указанного в табл. 3. При этом должно быть определено время разгона барабана сепаратора с электроприводом с момента пуска до развития номинальной частоты вращения. Выключение сепаратора должно производиться после его работы в течение 5 мин при номинальной частоте

вращения.

Таблица 3

	Вид испытания						
Наименование операции	предвари-	межведом-	приемо-	шерноди-			
	тельные	ственные	сдаточные	ческие			
Пуск	10	15	3	10			
Разгрузка	6	9	3	6			

4.2.4. При проверке работы системы разгрузки барабана сепаратора количество разгрузок должно быть не менее указанного в табл. З. Каждая последующая разгрузка барабана сепаратора должна проводиться после достижения номинальной частоты вращения барабана. При предварительных и межведомственных испытаниях сепаратора во время проверки системы разгрузки барабана должен быть определен расход воды на один цикл разгрузки.

4.2.5. Действие тормоза должно быть проверено при достижении барабаном частоты вращения, равной 75 +0 % от номинальной после выключения электродвигателя. Время торможения фиксируют секундомером. Количество проверок должно быть не менее трех.

4.2.6. Вакуумметрическая высота всасывания насоса должна проверяться закрытием клапана на приемном патрубке насоса по показанию мановакуумметра. Количество проверок должно быть не

менее трех.

4.2.7. Работоспособность сепаратора в условиях стенда в вертикальном положении должна проверяться при его фактической производительности на нефтепродуктах, указанных в табл. 1.

4.2.8. Проверка правильности функционирования системы автоматического управления в режимах пуска, сепарации, разгрузки,

остановки, аварийных ситуациях и блокировках должна производиться по техническим условиям на сепараторы и ТУ 5.699—8123.

- 4.2.9. Определение потребляемой мощности при пуске и работе сепаратора должно производиться при пуске и работе сепаратора по показаниям приборов измерительного щита. Через каждые 5—10 с с момента запуска сепаратора должны быть сняты показания амперметра, вольтметра и ваттметра до конца пускового периода с проведением осциллографирования силы тока и напряжения электродвигателя в начале и конце пуска.
- 4.2.10. Определение износа деталей и контроль состоямия сборочных единиц и деталей сепаратора должны проводиться путем осмотра, взвешивания и измерения до начала испытаний и после их окончания:
- гарантийного бокового зазора для винтовой зубчатой передачи;
- длины нормали шестерен насоса для зубчатого зацепления насоса;
- зазоров по рабочим шейкам шестерен насоса для рабочих поперхностей насоса;
- толщины фрикционных накладок тормоза и муфты с проверкой их массы.
- 4.2.11. Работоспособность сепаратора при качке должна проверяться на качающейся платформе при амплитуде (45±2)° и периоде 16 с, в двух взаимио перпендикулярных направлениях.

Работоспособность сепаратора при длительном наклонении должна проверяться при наклонении на $(15\pm1)^\circ$ в двух взаимно перпендикулярных направлениях.

- 4.2.12. Работоспособность автоматизированных сепараторов при качке и длительном наклонении должна проверяться при действующих системах автоматического управления.
- 4.2.13. Уровни вибрации и воздушного шума при работе сепаратора должны измеряться по нормативно-технической документации.
- 4.2.14. Масса сепаратора в сухом состояний должна определяться динамометром. При типовых испытаниях масса должна определяться в том случае, если ожидается изменение ее более чем на 1%.

Примечание. Под массой сепаратора в сухом состоянки понимается его масса без сепарируемой жидности и смарочного масла.

4.2.15. Номинальная производительность должна проверяться при условиях, соответствующих ГОСТ 13477, в режиме очистки от воды за один цикл, а для лицензионных сепараторов по методике, утвержденной в установленном порядке.



4.2.16. Фактическая производительность должна подтверждаться по программе испытаний в режиме очистки от воды или очистки от механических примесей при условиях:

вязкость — при температуре сепарации нефтепродукта опре-

деляется по номограмме приложения 5;

обводнение и загрязнение — по ГОСТ 13477;

3) фактическая производительность для подтверждения — по

номограмме приложения 6, черт. 5;

4) оптимальный диапазон температуры сепарации: до 50°C для дизельного топлива; (50-55)°C — для турбинного масла; (60-65)°С — для масла дизельного; (50-55)°С — для масла веретенного; (65-70)°С - для моторного топлива марки ДТ и мазута флотского марки Ф5; (75-80)°С - для мазута флотского марки Ф12; (90-95)°С - для мазута марок 40 и 100.

Показатели качества очистки нефтепродуктов сепаратором за одии цикл при определении фактической производительности долж-

ны соответствовать приведенным в табл. 4.

Табляца 4

	частиц в нефтепрод	ный размер очищениом укте, мим. юлее	Содаржа- ние воды	Содержание нефтепро- дуята в отсепариро- ванной воде, %, не более	
Нефтепродукт для испытания	пеорганиче- ского про- нежождения плотностью не болов 1.9 г/см ⁸	органическо- го происхож- пения плотностью не более #2 г/см ⁸	в ожищен- ном нефте- продукте, ф. не более		
Топливо дизельное Масло турбинное марки	2	4	0,05.	0,5	
46 и турбинное масло мар- ки 46 с присадками Масло дизельное Масло верстенное Масло моторное Мазут флотский Мазут топочный	3 3 3 2 2 2	6 6 5 4 4	0,05 0,05 0,05 0,20 0,50 0,50	0,5 0,5 0,5 0,5 0,5 0,5	

Примечання:

1. Показателя качества очистки вефтепродуктов от воды селараторов, серийный выпуск которых начат до 01.01.68, должны соответствовать требова-

ниям технической документации, утвержденной в установленном порядке.
2. Для сепараторов объекта заказчика качество очистки нефтепродуктов и количество циклов сепарирования должны устанавливаться технической документацией, утвержденной в установленном порядке.

4.2.17. Удобство обслуживания сепаратора должно определяться во время испытаний.

 4.2.18. Среднее время восстановления работоспособности сепаратора с использованием одиночного комплекта ЗИП должно определяться методом хронометрирования.

4.2.19. Достаточность комплекта ЗИП, специнструмента, приспособлений и удобство их применения должны проверяться во время испытаний при использовании их по прямому назначению.

- 4.2.20. Конструкция сепаратора на ударостойкость, вибропрочность и виброустойчивость должна проверяться по методике, утвержденной в установленном порядке.
- 4.2.21. Трудоемкость сборки и разборки сепаратора должна определяться по фактическим затратам труда при выполнении этих работ.
- 4.2.22. При вынужденных перерывах испытаний вопрос об их продолжении должен быть решен в зависимости от причии остановки стороной, производящей приемку и наблюдение.
- 4.2.23. Обнаруженные во время испытаний неисправности м отказы должны быть оформлены актом.
- 4.2.24. Продолжительность проверки работоспособности, включая проверки на подтверждение производительностей сепаратора, должна быть не менее указанной в табл, 5.

Таблица 5 Продолжительность проверки работоспособности, не менее ч

1	Вид ислытаний					
Тин сепараторя	предвари- тельные	межцедом- ственные	приемо- сдаточные	периода- ческие		
Несаморазгружающийся ручным удалением осадка:						
с тядроприводом с электроприводом Саморазгружающийся с	25 40	40 50	2 2	10 15		
периодическим удалением осадка Саморазгружающийся с	50	75	3	25		
вепрерывным центробсжным удалением осадка	50	75	3	25		

Примечание. При проведении межведомственных испытаний работосвособность сепаратора доволиительно проверяют (в часах): при качке — не менее 5; при длительном наклонении — не менее 10.

- 4.3. Проведение испытаний
- 4.3.1. При проверке работоспособности сепаратора во время проведения испытаний должны производиться измерения параметров, указанных в табл. 6.



Таблица 6

	Тип сепаратора						
Наименование измертемосо параметра	Hecar	норазгружа удалени	Самораз- гружаю- шийся с	Саморав-			
	С электропри- водом		С гидроприводом		периоди- ческим удалени- ем	прийся с непрерыв- ным деятро-	
	С подо- гревате- лем	Беэ подогре- вателя	С подо- грева- телем	Без подогре- вателя	осадка без ос- тановки сетара- тора	бежным удале- нием осалка	
1. Время разгона барабана 2. Напряжение на	×	×		_	×	×	
клеммах электродва- гателя при пуске 3. Максимальная	×	×	_	-	×	×	
сила тока, потребляе- мая электродвигате- лем при пуске 4. Напряжение на	×	×	No.	-	×	×	
жлеммах электродан- гателя в установив- шемся режиме 5. Сила тока, по- требляемая электро-	×	×	none.	-	×	×	
двигателем в уста- новившемся режиме 6. Мощность, по-	×	×	_		×	×	
требляемая электро- двигателем 7. Сила тока, по- требляемая электро-	×	×	_		×	×	
подогревателем 8. Напряжение на клеммах электроподо-	×		×	_	_		
гревателя 9. Мощность, по- требляемая электро-	×	-	×	-		_	
подогревателем 10. Частота праще-	×		×		_		
ння электродонгателя 11. Частота враще-	×	×	-	800-0	+	×	
ния барабана 12. Вакуум на вса-	×	×	×	×	×	×	
сываяни 13. Давление на	×	×	-		×	×	
нагнетания подающе- го насоса 14. Давление за	×	×	-	_	×	×	
подогревателем	×	****	×		×	×	

Наименование измеряемого дараметра 15. Рабочее давление не на нагнетании откачивающего насоса (С. Давление нефтепродукта перед сепаратором (Г. Давление нефтепродукта перед сепаратором (Г. Давление нефтепродукта перед сепаратором (Г. Температура нефтепродукта перед влектроподогревателем (Г. Пронзводительность сепаратора (Подпункты 12, 13 табл. 2) (Г. Давление буферной воды 23, Температура воды Дая гидрозатвора и промывки барабана (Г. Расход буферной воды (Г. Расход воды	удалени жрк-	с гадроговате- лем осъдка	риводом Вез подогре- вателя	Самораз- гружаю- щайся с периоди- ческим удалени- ем осадка без ос- тановки оспара- топа	Саморая гружаю- пинко- непре- рывным центро- бежным удале- нием осадка
подование водов 15. Рабочее давление на нагнетании откачивающего насоса 16. Давление нефтепродукта перед сепаратором 17. Давление нефтепродукта веред сепаратором 18. Температура нефтепродукта перед сепаратором 19. Температура нефтепродукта перед влектроподогревателем 20. Расход нефтепродукта на гидропривод 21. Пронзводительность сепаратора (подпункты 12, 13 табл. 2) 22. Давление буферной воды 23. Температура воды для гидрозатвора н промывки барабана 24. Расход буферной воды 25. Расход воды 25. Расход воды	Без годотре- ватежи	С водо- гревате- лем	Вез подогре- вателя	ческим удалени- ем осадка без ос- тановки сепара- тора	непре- рывным центро- бежным удале- нием осадка
15. Рабочее давление на нагнетании откачивающего насоса 16. Давление нефтепродукта перед сепаратором 17. Давление нефтепродукта веред сепаратором 18. Температура нефтепродукта перед влектроподогревателем 20. Расход нефтепродукта на гидропринод 21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 табл. 2) 22. Давление буферной воды 23. Температура воды для гидроватвора в промывки барабая 24. Расход буферной воды 25. Расход воды 25. Расход воды	tonorpe- nareza	гревате- лем —	нологре- вателя	без ос- теновки сепара- топа	удале- пшем. осадка
ние на нагнетании откачивающего насо- са 16. Давление не- фтепродукта перед сепаратором 17. Давление неф- тепродукта за села- ратором 18. Температура не- фтепродукта перед сепаратором 19. Температура не- фтепродукта перед сепаратором 20. Расход нефте- продукта на гидро- привод — 21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 табл. 2) 22. Давление бу- ферной воды — 23. Температура во- ды для гидрозатво- ра н промывки бара- бана — 24. Расход буфер- ной воды — 25. Расход воды — 25. Расход воды — 26. Расход воды — 27. Расход воды — 28. Расход воды — 29. Расход воды — 29. Расход воды — 21. Производительного на промывки бара- ферной воды — 23. Температура во- ды для гидрозатво- ра н промывки бара- бана — 24. Расход буфер- ной воды — 25. Расход воды	+		- ×	×	×
ние на нагнетании откачивающего насо- са 16. Давление не- фтепродукта перед сепаратором 17. Давление неф- тепродукта за сепа- ратором 18. Температура не- фтепродукта перед сепаратором 19. Температура не- фтепродукта перед сепаратором 20. Расход нефте- продукта на гидро- привод — 21. Пронзводительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- ферной воды — 23. Температура во- кы для гидрозатво- ра и промывки бара- бана — 24. Расход буфер- ной воды — 25. Расход воды — 26. Расход воды — 27. Расход воды — 28. Расход воды — 29. Расход воды — 29. Расход воды — 20. Расход воды — 20. Расход воды — 21. Пронзводительного на промывки бара- ра и промывки бара- ра и промывки бара- ра и промывки бара- ра и расход воды — 25. Расход воды	+ -		- ×	×	×
откачивающего насо- са 16. Давление не- фтепродукта перед сепаратором 17. Давление неф- тепродукта за сепа- ратором 18. Температура не- фтепродукта перед сепаратором 19. Температура нефтепродукта пе- ред влектроподогре- вателем 20. Расход нефте- продукта на гидро- привод 21. Пронзводитель- ность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- км для гидрозатво- ра н промывки бара- бана 24. Расход буфер- ной воды 25. Расход воды 26. Расход воды	+		- ×	× _	×
16. Давление нефтепролукта перед сепаратором 17. Давление нефтепролукта за сепаратором 18. Температура нефтепролукта перед сепаратором 19. Температура перед сепаратором 19. Температура перед сепаратором 20. Расход нефтепролукта на гидропривод 21. Пронзводительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление буферной воды 23. Температура воды для гидрозатвора н промывки барабана + 24. Расход буферной воды 25. Расход воды 26. Расход воды	+ - -		- ×	× _	×
16. Давление нефетепролукта перед сепаратором 17. Давление нефетепролукта за сепаратором 18. Температура нефетепролукта перед сепаратором 19. Температура перед сепаратором нефтепролукта перед влектроподогревателем 20. Расход нефтепролукта на гидроприкта на гидроприкта на гидропривод 21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление буферной воды 23. Температура воды для гидрозатвора н промывки барабана 12. Расход буферной воды 24. Расход буферной воды 25. Расход воды	- -		×	_	, ,
фтепродукта перед сепаратором 17. Давление неф- тепродукта за сепа- ратором 18. Температура не- фтепродукта перед сепаратором 19. Температура нефтепродукта перед влектроподогре- вателем 20. Расход нефтенродукта на гидроприкта на гидроприкта на гидропривод 21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) х 22. Давление буферной воды 23, Температура воды для гидрозатвора н промывки барабава 24. Расход буферной воды 25. Расход воды 25. Расход воды	_		×	_	
гепаратором 17. Давление неф- тепродукта за сепа- ратором 18. Температура не- фтепродукта перед сепаратором 19. Температура нефтепродукта пе- ред влектроподогре- вателем 20. Расход нефте- пронукта на гидро- привод 21. Пронзводитель- ность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- ды для гидрозатво- ра н промывки бара- бана 24. Расход буфер- ной воды 25. Расход воды 26. Расход воды	_		×	- 1	
17. Давление нефтепродукта за сепаратором 18. Температура нефтепродукта перед сепаратором 19. Температура нефтепродукта перед влектроподогревателем 20. Расход нефтепродукта на гидропринод 21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление буферной воды 23. Температура воды для гидрозатвора н промывки бараба н промывки барабана 14. Расход буферной воды 25. Расход воды 26. Расход воды			^`		
тепродукта за сепа- ратором 18. Температура не- фтепродукта перед сепаратором 19. Температура нефтепродукта перед влектроподогре- вателем 20. Расход нефте- продукта на гидро- привод 21. Пронзводитель- ность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- км для гидрозатво- ра и промывки бара- бана 24. Расход буфер- ной воды 25. Расход воды	_	×			
ратором 18. Температура нефтепродукта перед запаратором 19. Температура перед запаратором нефтепродукта перед запатроподогрезателем 20. Расход нефтепродукта на гидропривод 21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление буферной воды 23. Температура воды для гидрозатвора н промывки бараба н промывки барабана для гидрозатвора н промывки промывки для гидрозатвора н промывки п	_	×			
18. Температура нефтепродукта перед запаратором 19. Температура перед влектроподогревателем 20. Расход нефтепродукта на гидропривод 21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление буферной воды 23, Температура воды для гидрозатвора и промывки барабана 24. Расход буферной воды 25. Расход воды 25. Расход воды		^	3.4		
ртепродукта перед сепаратором 19. Температура перед влектроподогревателем 20. Расход нефтериодукта на гидропривод 21. Производительность сепаратора (подвужиты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бурерной воды 23, Температура воды для гидрозатвора и промывки барабана 24. Расход буферной воды 25. Расход воды 25. Расход воды			×	-	
зепаратором 19. Температура вефтепродукта пе- вед влектроподогре- вателем 20. Расход нефте- продукта на гидро- привод 21. Пронзводитель- ность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- кы для гидрозатво- за н промывки бара- бана 24. Расход буфер- кой воды 25. Расход воды					
19. Температура вефтепродукта пе- вед влектроподогре- вателем 20. Расход нефте- вродукта на гидро- вринод 21. Производитель- вость сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- км для гидрозатво- ва промывки бара- вана 24. Расход буфер- вой воды 25. Расход воды	5.0				
рефтепродукта перед влектроподогре- вателем — 20. Расход нефте- пролукта на гидро- привод — 21. Производитель- ность сепаратора подпункты 12, 13 габл. 2) — — — — — — — — — — — — — — — — — —	×	×	X	×	\times
ред влектроподогре- вателем 20. Расход нефте- продукта на гидро- привод 21. Производитель- ность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- рерной воды 23. Температура во- км для гидрозатво- рана 24. Расход буфер- гой воды 25. Расход воды		1 !			Í
зателем — — — — — — — — — — — — —					
20. Расход нефте- пролукта на гидро- привод 21. Производитель- ность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- км для гидрозатво- ра н промывки бара- бана 24. Расход буфер- гой воды 25. Расход воды					
продукта на гидро- привод 21. Производитель- ность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- км для гидрозатво- ра и промывки бара- бана 24. Расход буфер- ной воды 25. Расход воды	-	/ × /		_	
тривод 21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) 22. Давление буферной воды 23. Температура воны для гидрозатвона и промывки барана + 24. Расход буферной воды 25. Расход воды					
21. Производительность сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) × 22. Давление буферной воды 23, Температура воны для гидрозатвона и промывки барабана + 24. Расход буферной воды 25. Расход воды					
гость сепаратора (подпункты 12, 13 габл. 2) × 22. Давление буферной воды 23, Температура воды для гидрозатвова и промывки барабана + 24. Расход буферной воды 25. Расход воды		\times 1	- × 1	_ (
(подпункты 12, 13 габл. 2) × 22. Давление буферной воды 23, Температура воды для гидрозатвора и промывки барабана + 24. Расход буферной воды 25. Расход воды		١ ٠٠ ١	- * * · ·		
габл. 2) × 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- им для гидрозатво- ра и промывки бара- бана + 24. Расход буфер- гой воды 25. Расход воды		1		-	
габл. 2) × 22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- км для гидрозатво- ра в промывки бара- бана + 24. Расход буфер- гой воды 25. Расход воды		1	ſ		
22. Давление бу- ферной воды 23. Температура во- ым для гидрозатво- оз и промывки бара- бана + 24. Расход буфер- ной воды 25. Расход воды	×	l x l	x	×	х
ферной воды 23. Температура во- км для гидрозатво- са и промывки бара- бана 24. Расход буфер- кой воды 25. Расход воды	6.4	^	^	^	^
23, Температура во- дм для гидрозатво- ра и промывки бара- бана + 24. Расход буфер- ной воды					
им для гидрозатво- ра в промывки бара- бана + 24. Расход буфер- гой воды 25. Расход воды				7	-
ра н промывки бара- 5ана + 24. Расход буфер- юй воды 25. Расход воды				1	
5ана + 24. Расход буфер- 10й воды - 25. Расход воды				1	
24. Расход буфер- юй воды 25. Расход воды		1		. 1	
юй воды 25. Расход воды	+			+	+ -
25. Расход воды					
				+	
иля гидрозатвора +	+	North			mand.
26. Расход воды					
ыя промывки бара-			ĺ		
іана —		lan.eq.		+ !	+
27. Температура			}	1	
насла в мясляной					
ание +	-			+	H

	Тип сепаратора						
Нанменование жамержемого - сараметра	Heca	моразгружа удалени	Самораз- гружево- шийся с	Самораз-			
	С электропри- водом С гидроприво		приводом	периоди-			
	С подо- гревате- лем	Без подогре- вателя	С_подо- гревате- лем	Без водогре- вателя	оскана без ос- тановки сепара- тора	центро- бежным удале- инсы осалка	
28. Уровень слектра вибрации при номи- нальном режиме 29. Уровень воз-	×	×	×	×	×	×	
душного шума при работе сепаратора	×	×	×	X:	×	×	

Примечание. Условные обозначения:

«×»— измерение параметров проводят во время проведения всех видов испытаний;

«+» — измерение параметров проводят во время, проведения всех видов испытаний, кроме приемо-сдаточных;

«--» -- измерение параметров не проводят.

- 4.3.2. Все отсчеты по показаниям приборов должны проводиться при установившемся режиме работы сепаратора (режим, при котором колебания измеряемых параметров не превосходят по величине погрешности измерения). Результаты измерений заносят в журнал испытаний.
- 4.3.3. При испытаниях показатели технических характеристик должны измеряться не реже чем через каждые полчаса, при этом количество измерений должно быть не менее трех.
- 4.3.4. Время установления режима при переходе с одной производительности на другую при одной и той же вязкости нефтепродукта должно быть не менее 5 мин.
- 4.3.5. В период испытаний доливка, а также возврат очищенного нефтепродукта в бак 10 не допускается.
- 4.3.6. При очистке нефтепродуктов от механических примесей и воды в приемный патрубок сепаратора перед фильтром должны вводиться загрязнитель или вода в количествах, обеспечивающих исходный процент загрязнения или обводнения. Выбор производительности дозерного насоса для ввода загрязнителя или воды в нефтепродукт перед сепаратором при известном загрязнении или обводнении исходного нефтепродукта должен проводиться по номограмме, приведенной в приложении 7 черт. 6.

При работе дозерного насоса нефтепродукт и загрязнитель перемешивают непрерывно.

4.3.7. Перед отбором проб необходимо слить нефтепродукт, за-

полняющий устройство для отбора проб.

4.3.8. Каждая проба должна отбираться в чистую сухую посуду вместимостью не менее 0,5 дм³.

Посуда должна заполняться на 3/4 объема и закрываться проб-

ками, нерастворимыми в нефтепродуктах.

- Каждая проба должна иметь этикетку с надписью и регистрироваться в журнале испытаний.
 - 4.3.10. Время для отбора пробы должно быть не менее 30 с.
- 4.3.11. Испытания по определению производительностей сепаратора должны проводиться в следующей последовательности:

нефтепродукт подогревают до температуры сепарации;

- после подогрева нефтепродукта до заданной температуры включают сепаратор, подают нефтепродукт в сепаратор и устанавливают необходимый режим в соответствии с требованиями пп. 4.2.15 и 4.2.16;
- при достижении постоянного числа оборотов барабана, заданной температуры и производительности в соответствии с требованиями пп. 4.2.15 и 4.2.16 перед сепаратором в нефтепродукт подают загрязнитель, приготовленный согласно приложению 3, или воду в заданных количествах посредством дозерных насосов через устройства 13 и 14 для ввода загрязнителя и воды;
- время для установления режима сепарации должно быть не менее 5 мин;
- при установившемся режиме сепарации должны отбираться две пробы нефтепродукта до и после сепаратора и проба отсепарированной воды с интервалом не менее 1 мин;
- б) после окончания проведения испытаний на каждом нефтепродукте должен вскрываться и очищаться барабан сепаратора;
- после проведения отбора проб на одном режиме устанавливают следующий режим в соответствии с программой испытаний;
- в процессе испытаний на установившемся режиме должны измеряться производительность сепаратора, температура нефтепродукта на входе в сепаратор и частота вращения барабана.
- 4.3.12. После испытаний, кроме приемо-сдаточных, сепаратор должен быть разобран, узлы и детали осмотрены, проведены измерения и дефектоскопия основных деталей барабана на отсутствие трещин.
- 4.3.13. После разборки, осмотра и измерения деталей сепаратор должен быть собран и подвергнут обкатке в течение 30 мин без подачи нефтепродукта в барабан.
- 4.3.14. После проведения приемо-сдаточных испытаний должна быть произведена разборка для визуального осмотра деталей барабана, червячной передачи и шестерен насосов.



5. ТРЕБОВАНИЯ К ОБРАБОТКЕ, ОФОРМЛЕНИЮ И ОЦЕНКЕ РЕЗУЛЬТАТОВ ИСПЫТАНИЙ

- Значения технических параметров должны приниматься равными средним, полученным при испытаниях, и указаны в единидах физических величии в соответствии с ГОСТ 8.417.
- 5.2. Все пробы, отобранные при испытаниях, должны подвергаться анализу для определения физико-химических показателейсогласно табл. 7.
- Полученные при испытаниях сепаратора технические параметры должны соответствовать техническим условиям на сепараторы с учетом следующих допускаемых отклонений

производительность, %	± 3
температура нефтепродукта перед сепаратором, %	± 3
давление на нагнетании насоса, %	± 5
частота вращения барабана, %	±2
температура на входе в электроподогреватель, %	± 3
температура на выходе из электроподогревателя, %	± 3

- 5.4. На основе проведенных осмотров, измерений, дефлектоскопии и анализа проб должно быть определено техническое состояние сепаратора.
- При неудовлетворительных результатах испытаний предприятие-изготовитель должно устранить обнаруженные дефекты и провести повторные испытания.

При неудовлетворительных результатах повториых приемосдаточных испытаний продукцию бракуют и изолируют от годной.

Таблица 7

		He	фтепродукт	для испыт	en nå
Показатель	Метол определения	Топливо дивель- нос	Масло турбия- ное марки 46 вли марки 46 с присал- ками	Топливо моторясе марки ДТ или ма- зут флот- ский марок Ф5 и Ф12	Мазут марок 40 и 100
Механические при-					
месн, %: общие	По приложению 8		+	+	4
Comme	По ГОСТ 10577	+			
органические и не-				_	
органические Содержание воды,	По приложению 9	+	+	ŧ	+
одержание воды, Содержание неф-	По ГОСТ 2477	+	+	+	+
тепродуктов в отсе- парированной воде,	По приложению 10		_	+	+
%	По приложенаю 11	+	+	-	-

		H	ыфтепродукт	для испыт	ания
Показатель	Метод определения	Топливе дизельное	Масло турбивное марки 46 или марки 46 с при- садками	Топливо моторное марки ДТ или мезут флотский марок Ф5 и Ф12	Мазут ма- рок 40 м 109
Максимальный раз- мер частиц механиче- ских примесей, орга- вических и неоргами- теских, мкм	По приложению 12	+	÷:	+.	+

Примечания:

 Знаком «+» обозначены показатели, определяемые для данной марки вефтепродукта.

2. Анализ проб масел дизельных и веретенных проводят аналогично маслам

турбинным.

5.6. При удовлетворительных результатах периодических и типовых испытаний сенараторов последние (кроме прошедших проверку на ударостойкость) должны быть переданы заказчику с соответствующей записью в сопроводительной документации.

По результатам предварительных, межведомственных, периодических и типовых испытаний должен быть составлен отчет.

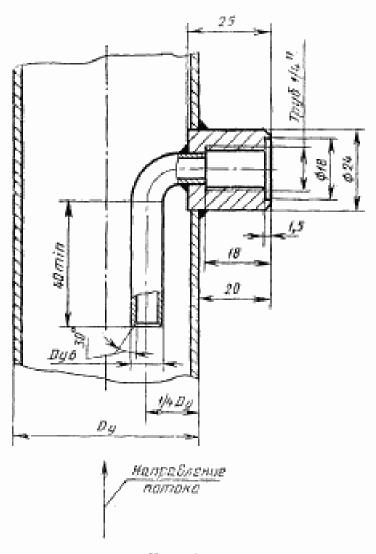
Оформление результатов испытаний должно проводиться в соответствии с ГОСТ 15.001 и требований нормативно-технической документации заказчика.

По результатам приемо-сдаточных испытаний должен быть со-

ставлен акт о приемке сепаратора.

ПРИЛОЖЕНИЕ ! Обязательное

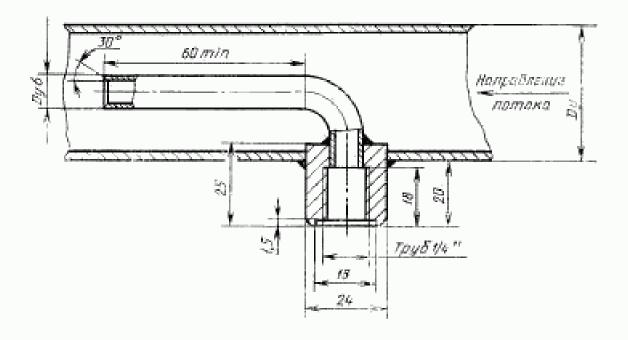
УСТРОИСТВО ДЛЯ ОТБОРА ПРОБ



Черт. 2

⊠ёжэттель**кое**.

УСТРОЙСТВО ДЛЯ ВВОДА ЗАГРЯЗНИТЕЛЯ И ВОДЫ В НЕФТЕПРОДУКТ



Черт. З

ПРИЛОЖЕНИЕ 3 Обязательное

ПРИГОТОВЛЕНИЕ ЗАГРЯЗНИТЕЛЯ

В качестве загрязинтеля должен использоваться состав, включающай 90% графита скрытокристаллического марки ГЛС-3 по ГОСТ 5420 (органическая часть) и 10% порощка железного сурика по ГОСТ 8135 (неорганическая часть).

Примечание. Органическую в веорганическую части загрязнителя готовят в стеклянной посуде,

- 2. Для приготовления навески органической части загрязнителя порошок графита смешивают с водой в отнощении ¹/₁₅—¹/₂₅ по мессе и перемешивают до полного смачивания (но не менее 2 мнн), затем эту смесь отстацвают 170—190 с гри толгиние слоя суспензии 100 мм, после чего удаляют пленку суспензии й осторожно сливают (откачивают насосом) воду до осадка в течение не менее 30 с, не допуская перемешивания отстоя. Полученный осадок влажного порошка графита сливают в слециальный противень с толшиной слоя не более 15 мм, выпаривают и высущивают при температуре 110—115°C в течение 24—30 ч. Высущенный порошок графита просенвают через сита с размерами яческ 115—120 мкм, затем определяют его плотность по ГОСТ 17818.8 и влажность по ГОСТ 17818.2.
- 3: Для приготовления навески неорганической части загрязнителя порощок железного сурнка смешивают с водой в отношении $^{1}/_{10}$ — $^{1}/_{15}$ по массе и перемешивают до полного смачивания (но не менее 2 мин), затем эту смесь отстанвают 50—70 с при толщине слоя суспензии 100 мм, после чего удаляют пленку суспензии и осторожно сливают (откачивают насосом) воду до осадка не менее 30 с, не допуская перемещивания отстоя. Полученный осадок влажного порощка железного сурнка сливают в специальный противень с толщиной слоя не более 15 мм. выпаривают и высущивают при температуре 110—115°C в течение 24—30 и. Высущенный порощок железного сурнка просенвают через сято с размерами яческ 115—120 мкм, затем определяют его плотность по ГОСТ 21119.5 и влажность по ГОСТ 21119.1.

4. Сухне порошки графита и железного сурика перемешивают в соотноше-

нии, указанном в п. 1 настоящего приложения.

 Навеску загрязнителя готовят из условия обеспечения любой заданной концентрации механических примесей (например, 3% но массе) в нефтепродукте, изходишемся в баке для загрязнителя.

 Нефтепродукт задивают в бак для загрязнителя в количестве на 7—10 дм³ меньше необходимого для обеспечения заданной продолжительности работы се-

паратора.

В емессть 7-10 дм³, заполненную нефтепродуктом, порциями (при постоян-

ном перемешивании) вводят навеску загрязвителя.

Приготовленную смесь нефтепродукта и загрязнителя заливают в бак для

загрязвителя.

 Равномерное распределение загрязнителя по объему бака обеспечивают работой перемециивающего насоса не менее 30 млл при кратности выркуляция 15---35



ФИЗИКО-ХИМИЧЕСКИЕ ПОКАЗАТЕЛИ НЕФТЕПРОДУКТОВ, ОПРЕДЕЛЯЕМЫЕ ПЕРЕД ИСПЫТАНИЯМИ

Таблица 8

Показатель	Метод определения	Примечание
Вязкость кинематическая, еСт: при 20°C » 50°C » 75°C » 100°C Содержание общих механических примесей (помассе), % для нефтепродуктов: светлых остальных Содержание воды (помассе), % Температура вельшки, °С Плотность при температуре от 20 до 100°С через наждые 20°С, г/см²	По ГОСТ 10577 По приложению 9	Для дизельного топлива Л по ГОСТ 305 не оп- ределяется

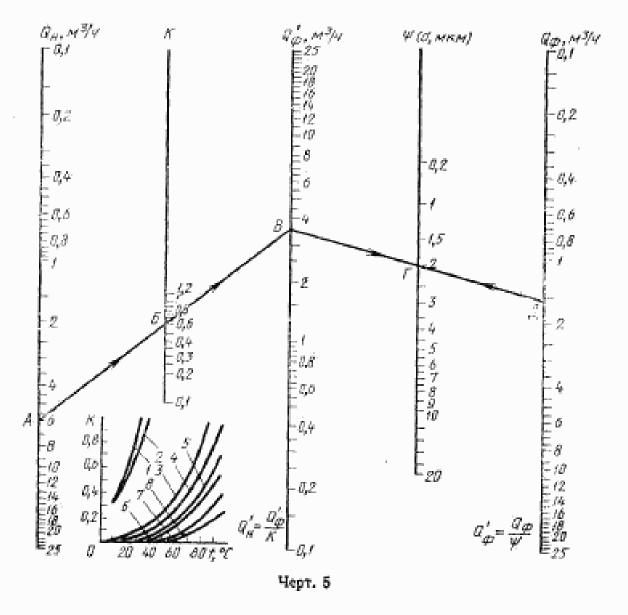
ПРИЛОЖЕНИЕ 5-Обязательное

Номограмма вязкость — температура ♥40 50 ♥ 60 70 80 90 ♥100 t°C, VICET) "BY 20 30 σ 5 $I_p[\tilde{t}]$ ţ,7 150 30 . 40 40 -400 *•0.500*₽ (00) /00° 20 30 40 50 60 70 60 90 100



Черт. 4

Номограмма для определения производительности судового центробежного сепаратора



ПАРАМЕТРЫ НОМОГРАММЫ: Q_a — номинальная производительность сипаратора во ГОСТ 13477; $K = \eta_B/\eta_\Phi$ — коэффициент, учитывающий сеотнешение диналической вазмости вефтеородуктов при немывальной и фактической производительностах. Заичение K определяется по приводинному и номограмие графику; Q_{di}' — фактической производительность сепаратора, соответствующая по качеству очастки номинальной производительности сепаратора по ГОСТ 13477, (т. е. с предельным размером веорганических частиц механических примесей в очищением продукте 3 мкм); ψ (d, мкм) — предельный размер веорганическах частиц в очищенном продукте; Q_d — фактическая производительность сепиратора, по качеству очистки отличная от номинальной: t — температура сепарации.

ВИДЫ НЕФТЕПРОДУКТОВ (на графике $K{\sim}I$): I — дизельное топливо: 2 — веретенное масло: J — турбинное масло, моторное топливо ДТ, мазут Φb : t — моторное и дивельные масло: b — флотский мазут $\Phi I2$: b — моторное топливо ДМ, экспортини мазут t 10: t — топочный t

ПРИМЕРЫ ИСПОЛЬЗОВАНИЯ НОМОГРАММЫ

ПРИМЕР 1. Определять необходимую фактическую производительность сопаратора с номинальной производительностью $Q_n = 6 - \kappa^2/\pi$ для обеспечения предельного размера частиц в очищениюм нефтепродукте при коэффициенте $\mathcal{K} = 0, 0$.

Для решения задачи через точки A в B, соответствующие значенням $Q_a = 6$ м⁴/ч и K = 0.6, проводим линию. Через полученные на пересечении линию A = B со шкалой Q_b точки B и F на шкале Ψ , соответствующие значению d = 2 мкм, проводим другую линию до пересечения со шкалой Q_{Φ} , на которой находим ответ: $Q_b = 1.6$ м⁴/ч (точка B).

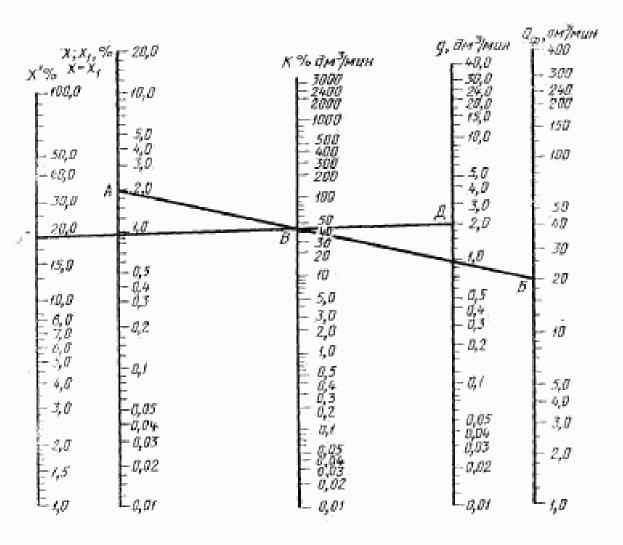
ПРИМЕР 2. Определять предельный размер частиц в очищенном нефтепродукте для сепаратора с номынальной производительностью $Q_0 \sim 6$ м°/ч, если коэффициент $K \sim 0.6$ в фактическая производительность $Q_0 = 1.6$ м³/ч. Порядок

решения аналогичен примеру 1.

По известным значениям $Q_0 \mapsto 6$ м³/ч и $K \neq 0.6$ находим точку B, ватем через точку B и точку B, соответствующую значению $Q_0 = 1.6$ м³/ч, проводим линию. На пересечении дания $B \mapsto A$ со шкалой ψ в точке Γ находим d = 2 мкм.



Номограмма для определения производительности дозерного насоса



Черт. 6

 $Q_{\Delta} \sim \Phi$ актическая производительность сепяратора, дм³/мин:

д — производительность дозеристо насоса, дм²/мин;

 Х₁ — содержание механических примесей или воды в меходном нефтепродукте. %;

 Х — содержавие механических примесей или воды в испытываемом нефтепродукте, %;

X' — содержавне механических примесей в загрязнителе, %. При определении производительности доверного насоса для режима обводнения значение $X \sim 100\%$;

 $X = Q_{\Phi} (X - X_1) =$ воэффициент, ди %ини $\cdot \%$.

Пример.

Исходные данные: $Q_{\phi} = 20$ дм³/мин, X = 3%, $X_1 = 1\%$, X' = 20%. Производительность дозерного насоса g дм³/мин, определяется в следующей последовательности:

Через точки A и B, соответствующие значениям $X{+}X_1{+}2\,\%$ и $Q_0{-}^*=20$ дм $^3/$ мин, проводится линия.

Через полученную на пересечении лимин A-B с осью K точку B и точку Γ , соответствующую значению X=20%, проводят другую линию до пересечения с осью g (точка Д).

Значение производительности дозервого насоса в точке Д и будет искомой величиной.

определение содержания общих МЕХАНИЧЕСКИХ ПРИМЕСЕЙ

1. Аппаратура, материалы и реактивы

Воронки для фильтровання с пвлиндрической или конической верхней частыю по ГОСТ **6370**:

прокладки хлорвиниловые или фибровые толщиной от 0.3 до 0,5 мм, вырезанные в виде кольца с наружным диаметром 35 мм и внутрениим диаметром.

стаканы типа ВН вместимостью 50 см³ по ГОСТ 25336;

колбы конические типа КиНШ вместимостью от 500 до 750 см² во ГОСТ 25336:

промывалка;

груша резиновая;

палочка стеклянная длиной от 150 до 200 мм, дваметром 4-5 мм с на-

конечником во клорвиниловой трубки длиной 15-20 мм;

шкаф сушильный или термостат, обеспечивающие нагрев от 105 до 110°C; фильтры обеззоленные бумажные марки «Белая лента» или «Красная лен-Tara

стекла часовые диаметром от 40 до 50 мм;

бензив «Галоша» по ГОСТ 443;

цилиндр измерительный вместимостью 100 см3 по ГОСТ 1770;

весы аналитические по ГОСТ 24104.

2. Подготовка к анализу

2.1. Бензия «Галоша» фильтруют через бумажный фильтр марки «Бедая лента» или «Красная лента».

 Виутреннюю поверхность воронки для фильтрования и прокладки протирлют батистом, смочением, в отфильтрованном растворителе (бензии «Гало»

шір») и сущат на воздуже.

 Бумажный обеззоленный фильтр марки «Белая лента» или «Красная. лента» помещают в чистый сухой стаканчик (бюксу) для взвещивания. Стаканчик с фильтром с открытой крышкой сущат в сущильном шкафу при температуре (105±2)°C в течение 45 мни, после чего стаканчик закрывают крышкой, охлаждают в эксикаторе в течение 30 мин и вавещивают с погрешностью не более 0.0002 г.

3. Проведение анализа.

- Пробу нефтепролукта предварительно подогревают до 30—45°С и перемешивают в течение 5 мвн.

3.2. В стакащиме взвещивают навеску нефтепродукта согласно табл. 9.
3.3. Навеску нефтепродукта переносят в измерительный цилиндр, обмывая стаканчик небольшими порциями растворителя, и доводят объем раствора до 60 am³. •

3.4 После тшательного перемещивания раствор из измерительного цилиндра. переносят в воронку так, чтобы не подали посторонние загрязнения; и остав-

ляют пробу до полного отфильтровывания раствора.



Нефтепродукт	Ориентировочное оодержание механических примесей, %, по мессе	Масса навески, г
Масла без присадок Масла с прасадками Моторное топливо Мазут	Менее 0,1 От 0,1 до 0,3 Более 0,3 Менее 0,1 От 0,1 до 0,3 Более 0,3	От 5 до 7 От 3 до 5 От 1 до 3 1—2 1 0,5

3.5. После того, как раствор отфильтровался, частицы механических примесей, приставшие к стенкам воронки, снимают стеклянной палочкой с наконечником из хлорвиниловой трубки, которую затем промывают отфильтрованным бензином с помощью промывалки. Внутрениюю поверхность воронки промывают тем же растворителем до тех пор, пока капля фильтрата, навесенная на фильтровальную бумагу, не будет оставлять масляного пятна.

3.6. Бумажный фильтр навлекают из воронки, помещают на часовое стеклов сущат в сущильном шкафу при температуре от 105 до 140°C. Затем часовое стекло вместе с фильтром вавешивают с погрешностью не более 0,0002 г.

Операцию высущивания повторяют до получения расхождения между двумя последовательными взеспиваниями не более чем на 0.0002 г.

4. Обработка результатов анадиза

 Общее содержание механических примесей (X) в процентах вычисляют по формуле

$$X = \frac{m_1 - m_2}{m_3} \cdot 100$$
,

где m; — масса часового стекло с бумажным фильтром и механическими примесями, г;

ma -- масса часового стекла с чистым бумажным фильтром, г;

ли_в — масса навески, г.

Расхождения между парадлельными определениями содержания механических примесей не должны превышать 0,0002%.

ОПРЕДЕЛЕНИЕ СОДЕРЖАНИЯ ОРГАНИЧЕСКИХ И НЕОРГАНИЧЕСКИХ ПРИМЕСЕЙ

1. Аппаратура, материалы и реактивы

Тигли фарфоровые № 1 и 2 по ГОСТ 9147;

электрическая муфельная или тигельная печь, обеспечивающие нагрев до устойчивой температуры (800±50)°С (темпо-красный накал);

эксикатор во ГОСТ 25336;

шиницы тигельные длиной от 250 до 300 мм;

кислота соляная по ГОСТ 3118;

вода дистиллированная по ГОСТ 6709;

фильтры беззольные бумажные марки «Белая лента» или «Красная лента».

2. Подготовка к анализу

2.1. В тигель наливают произвольно разбавленную соляную вислоту в кипятят в течение 10—15 мин, затем кислоту сливают, тигель ополаскивают дистиллированной водой и прокадивают в муфельной или тигельной печи при температуре (800±50)°С (красный накал) в течение 10 мин. Тигель оклаждают сначала на воздухе до температуры 30—40°С, затем в течение 30 мин в эксикьторе.

2.2. Охлажденный тигель взвещивают с погрешностью не более 0,0002 г. Прокаливание, охлаждение и взвещивание повторяют до получения расхождения между двумя последовательными взвещиваниями не более 0,0004 г.

3. Проведение амализа

- 3.1. После определения содержания общих механических примесей согласноприложению 8 бумажный фильтр с механическими примесями переносят в тигель, доведенный до постоянной массы.
- 3.2. Тигель с фильтром помещают в передяюю часть муфельной печи и сжигают фильтр при открытой дверце для получения спокойного ровного пламени при горении.

3.3. После сжигання фильтра тигель устанавливают в среднюю часть муфельной печи, нагретой до (600±50)°С, и выдерживают при этой температуре в течение от 1,5 до 2 ч до полного озоления остатка.

3.4. Тигель охлаждают сначала на воздухе до температуры 30—40°С, а затем в течение 30 мнн в эксикаторе, взвешивают с погрешностью не более 0,0002 г и снова перевосят в муфельную или тигельную печь на 15 мин. Прокаливание, охлаждение и взвещивание повторяют до получения расхождения межжу двумя последовательными взвешиваниями не более 0,0004 г.

4. Обработка результатов анализа

4.1. Неорганическую часть механических примесей $(g_{s,q})$ в процентах вычисляют по формуле

$$g_{H,q} = \frac{m_2 - m_1}{m} \cdot 100,$$
 (1)

где m — масса навески испытуемого нефтепродукта, г;

 m_1 — масса эолы бумажного фильтра (в расчет не принимается в связи с

отсутствием золы при сжигания фильтра), г;

т₂ — масса остатка после озолення бумажного фильтра, г (должна определяться разностью между массой тигля с озоленным фильтром и массой самого тигля).

4.2. Органическую часть механических примесей (go.n) в процентах вычис-

дяют по формуло

$$g_{0,q} = \frac{m_{0,q} - m_{H,q}}{m} \cdot 100,$$
 (2)

где отолер — масса механических примесей на бумажном фильтре, г;

 $m_{\rm E, v}$ — масса неорганической части механических примесей после озоле-

т — масса навески испытуемого нефтепродукта, г.

4.3. Органическую и неорганическую части механических примесей вычисляют как среднее арифметическое результатов двух параллельных измерений.

Облиательное.

КОЛОРИМЕТРИЧЕСКИЙ МЕТОД ОПРЕДЕЛЕНИЯ СОДЕРЖАНИЯ НЕФТЕПРОЛУКТОВ В ОТСЕПАРИРОВАННОЯ ВОЛЕ

Сущность полориметрического метода определения содержания нефтепродуктов в отсепарированной воде заключается в их навлечении из воды растворителем с последующим колориметрированием экстракта.

1. Апларатура, материалы и реактивы

Воронки делительные вместимостью от 500 до 1000 см3 по ГОСТ 25336; колбы мерные вместимостью 100; 200; 250 см3 по ГОСТ 1770; ставани типа ВН вместимостью 50 и 100 см3 по ГОСТ 25336; фотоэлектрический колориметь по ГОСТ 12083; пилетки измерательные по ГОСТ 1770; груша резиновая; цилиндры измерительные вместимостью 100 см^а по ГОСТ 1770; углерод четыреххлористый марки ч. д. а. по ГОСТ 20288.

2. Подготовка к анализу

 Четырехклористую углеродную смесь готовят в соотношении 1:1.
 Вавешивают навеску нефтепродукта от 0,3 до 1 г на аналитических весах с погрешностью не более 0,0002. Количество навески зависит от цвета (чем темнее нефтепродукт, тем меньше навеска).

Навеску нефтепродукта переносят в мерную колбу вместимостью 100 см³, обмывая стаканчик четыреххлористой углеродной смесью; раствор до-

водят до метки растворителем и принимают за исходный.

2.4. Измерительной пилеткой с помощью груши отбирают исходный раствор по 1; 2; 3; 4; 5; 6 см³ и т. д. п в 100-см³ меряых колбах готовят растворы с известным содержавием нефтепродукта; используя в качестве растворителя четыреххлористый углерод (1:1).

2.5. После тщательного перемешивания растворов с помощью фотоэлектрического колориметра определяют их оптическую плотность, подбирая для этого светофильтр и кювету так, чтобы значение оптической плотности изменялось

от 0,1 до 0,8.

2.6. Строят градупровочную кривую, отклядывая по горизонтальной оси содержание исфтепродукта в 1 см⁸ раствора, во вертикали — соответствующие им значения оптической плотности.

3. Пропедение анализа

 Пробу отсепарированной воды замеряют мерным цилиндром и наливают в делятельную воронку.

Стенки сосуда, в котором была проба, и индинар обмывают четыреххлори-

стой углеродной смесью и сливают в делительную воронку.

 В делительную воронку добавляют 50 см³ четыреххлорястой углеродной смеся (1:1) и после перемешивания ставят на 5-10 мин для отстанвания.

3.3. После отстанвания четырехклористую углеродную вытяжку (экстракт) синвают через бумажный фильтр в мерную колбу. Мерную колбу подбирают в зависимости от количества экстракта. Операцию экстракции повторяют до тех



пор, пона экстракт не ставет бесцветным. При последующих экстракциях используют меньшее количество растворителя (от 10 до 20 см³).

3.4. Полученный экстракт готовят к колориметрированию так, чтобы его оптическая плотность находилась в пределах градуировочной кривой. Для этого из слабоокрашенного экстракта допусквется частичный отгои растворителя, а сильно окрашенный разбавляют растворителем.

3.5. Подготовленный экстракт доводят растворителем до определенного объема в мерной колбе и определяют оптическую плотность с помощью фотоэлектрического колориметра, используя ту же нювету и светофильтр, которые применялись при построении кривой.

4. Обработка результатов анализа

С помощью вайденной оптической плотности экстракта по градунровочной кривой определяют содержание вефтепродукта в 1 см³ экстракта и вычисляют содержание пефтепродукта (X) в мг/дм³ в 1 дм³ отсепарированной воды по формуле

$$X = \frac{aV}{V_1} \cdot 1000$$
,

где a — количество нефтепродукта в 1 см³ экстракта, определенное по градуяровочной кривой, мг/см³;

V — объем экстракта, см 3 ;

 $V_1 =$ объем пробы отсепарированной волы, см 3 .

ВЕСОВОЙ МЕТОД ОПРЕДЕЛЕНИЯ СОДЕРЖАНИЯ НЕФТЕПРОДУКТОВ В ОТСЕПАРИРОВАННОЙ ВОДЕ

Метод основан на экстракции эфирорастворимых веществ клороформом с последующей отгонной и взвещиванием.

1. Аппаратура, материалы и реактивы

Воронки делительные вместимостью от 500 до 1000 см³ по ГОСТ 25336; колбы конические типа КиНШ вместимостью 250 см³ по ГОСТ 25336; баня водявая:

груша резиновая:

бутыль вместимостью 5 дм3:

фильтры обеззоленные (белая левта);

воронки фильтровальные по ГОСТ 25336;

кальций клористый плавленый (CaCl₂) по ТУ 6-09-4711;

хлороформ (CHCl₂) марки х. ч. или ч. д. в. по технической документации, утвержденной в установленном порядке.

2. Подготовка к анализу

2.1. Перед авализом хлороформ обезвоживают, для чего в 1 дм² хлороформа добавляют от 60 до 80 г свежепрокаленного хлористого кальшия, выдерживают в течение 24 ч, а затем фильтруют через бумажный фильтр.

2.2. Колбу для отгонии высушивают и доводят до постоянной массы на виз-

литических весах.

3. Проведение анализа

3.1. Пробу отселерированной воды замеряют измерительным цилиндром и наливают в делительную воронку. Затем добавляют 30 см³ хлороформа, в течение 5 мин типательно переменивают и ставят на 10—15 мин для отстоя.

Отстоявшийся экстракт сливают в коническую колбу, не давая слиться исследуемой жидкости. Добавляют новую порцию хлороформа (30 см³) и тимтельно перемешивают. Эту операцию повторяют до тех пор, вока хлороформный слой не станет бесцветным.

3.2. Для удаления воды из хлороформного экстракта в колбу добавляют от 5 до 7 г свежеврокаленного хлористого кальция и оставляют пробу на 12 ч, носле чего фильтруют через бумажный фильтр.

3.3. Профильтрованный хлороформиый экстракт наливают во вавешеннуюколбу для отгонки, промытую небольшим количеством хлороформа, и производят отгонку хлороформа, Колбу заполняют не более чем на 60% объема.

3.4. Отгонку хлороформа ведут на водяной бане. По мере отгонки в колбу добавляют хлороформный экстракт. Остаток восле отгонки хлороформа продувают грушей до удаления запаха.

3.5. После отгонки колбу сущат в течение 1 ч в эксикаторе над хлористым

кальшием и взвешивают.



3.6. Содержание нефтепродукта в пробе (X) в мг/дм³ вычисляют по фори уло

$$X_{\text{con}} = \frac{m_1 - m_2}{m_3}$$
.

тде m_1 — масса колбы с вефтепродуктом, г; m_2 — масса вустой колбы, г; m_3 — количество отсепарированной воды, отобранной для анализа, см³.

ОПРЕДЕЛЕНИЕ РАЗМЕРОВ ЧАСТИЦ МЕХАНИЧЕСКИХ ПРИМЕСЕЙ

Аппаратура, материалы и реактивы.

Микроской марки МБИ-15, МБИ-11 или МБИ-6 с объективами планахромат $40^{\times} \times 0.65$ и $9^{\times} \times 0.20$, окуляром С15 \times объект-микрометром ОМП, светофильтры — желтый или светло-веленый;

шкаф сушильный с терморегулятором;

чашки кристаллизационные:

стенла предметные 76×26 по ГОСТ 9284;

бензив марки Б-70 до ГОСТ 1012;

спирт этиловый ректификованный по ГОСТ 5962;

фильтры обеззоленные бумажные марки «Белан лента» или «Красная лента»;

колпак стеклянцый;

палочки бамбуковые:

пленка триацетатная «Микрат 300» или «Микрат 200»;

линейка металлическая по ГОСТ 427:

воронки фильтровальные по ГОСТ 25336;

вата медицинская гигроскопическая по ГОСТ 5556;

пиндетр

коллодий медицинский по технической документации, утвержденный в установленном порядке;

линетки вместимостью 100 см³ по ГОСТ 1770;

груша резиновая;

керосии осветительный по ОСТ 38.01407;

фильтр обеззоленный «Снияя лента»;

ери для мойки посуды;

вітатив для установки предметных стекол;

инлиндры измерительные вместимостью 5 или 100 см3 по ГОСТ 1770.

2. Подготовка к анализу

 Перед анализом керосин и бензик фильтруют через бумажный фильтр, а спирт этиловый ректификованный очицают перегонкой или фльтрайней через двойной обезволенный фильтр «Синки лента».

2.2. Кристаллизационные чашки и предметные стекла моют, ополаскивают

дистиллированной водой и сущат на воздухе или в сущильном шкафу.

 Высушенные чашки и предметные стекла протирают ватным тампоном на бамбуковой палочке, смоченным профильтрованным бензином, а затем спиртом этиловым ректификованным.

Стекла устанавлявают на ребро в пазы штатива под стеклянный колпак,

чашки накрывают крышками.

Примечание. При длительном хранении предметные стекла смазывают коллодием и устанавливают в штатив. Перед анализом пленку коллодия синмают.

2.4. В фотосистему микроскова с объективами вланахромат 40[×]×0.65 в 9[×]×0.2 устанавливают окуляр с 15× с окулярной решеткой и через наблю, дательную систему с помощью объект-микрометра ОМП проходящего света определяют цену деления стороны квадрата окулярной решетки.

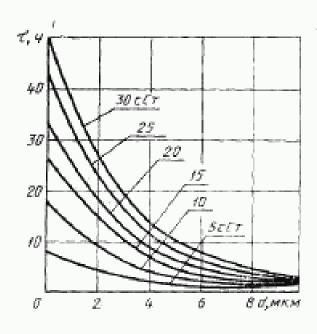
2.5. Предметные стекла помещают на дво чашки и закрывают крышкой.



3. Проведение анализа

3.1. Пробу нефтепродукта тщательно перемешивают в течение 5 мив, заливают в кристаллизационные чаши на высоту 10 мм вад предметными стеклами и выдерживают для отстаннания механических примесей. Время осаждения определяют по черт. 7.

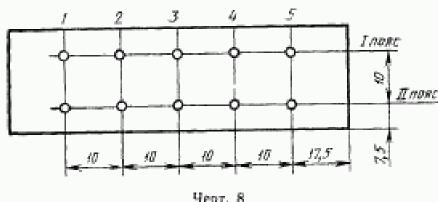
Примечание. Нефтепродукты с содержанием механических примесей более 0,05% разбавляют керосином. Кратность разбавления принамают такую, чтобы содержание механических примесей в суспензии находилось в пределах от 0.01 до 0.03%.



Черт. 7

- 3.2. После отстанвания нефтепродукт удалнют вз чашек с помощью груши и пристии, предметные стекла извлекают пинцетом, укладывают на фильтровальную бумагу и сущат под колпаком в течение 2 ч.
- После просущивания вижнюю сторону стекла очищают ватвым тампоном, смоченым профильтрованным бензином или спиртом.
- Предметное стекло с осадком устанавливают на предметный столик микроскопа для фотографирования.
- 3.5. При анализе по фотографиям определяют максимальный размер одивочных частиц механических примесей органического и неорганического пронехождения. При анализе фотографий составные частицы по размерам для оценка очистительной способности сепаратора не учитывают, но принимают во внимание в подсчете общего количества частиц. Просмотр частиц производят в 10 полях врения по черт. 8 со светло-зеленым светофильтром.
- Отличительные особенности частиц, просматриваемых под микроскопом и на микрофотографиях.
- К одиночным относятся частицы, имеющие ярко выраженные очертания границы и частицы с вытянутой формой, дляна которой не более чем в два раза превышает ее ширину. Размер частиц с вытянутой формой определяют как среднеарифметическую велячину на основании замеров по двум любым взаимно перпендикулярным направлениям.

К составным относятся частицы, образуемые из одиночных в результате козгуляции, наложения одной частицы на другую, а также с просветами по центру и по краям и удлиненные гуссинцеобразной формы.



Черт. 8

- 3.6. Органические и неорганические частицы определяют в поле врения микроскопа в на фотографиях по внещнему виду:
- 1) частицы графита при просмотре в микроскоп имеют черный цвет, четкий контур, различную форму от округлой до неправильных многоугольников;
- 2) частицы железного сурнка при просмотре в микроскоп имеют ивет от желто-оранжевого до темно-коричневого, зазубренные (рваные) края, округ**лую форму.** Частицы размером менее 0.1 мкм просматриваются как «прозрач-HIMPS:
- 3) на фотографиях одиночные частицы железного сурика просматриваются темиыми (как и частицы графита) и отлачаются округлой формой и просветами в контуре:
- 4) количественная оценка содержания частиц железного сурика и их размеры в испытуемом нефтепродукте дается в процессе просмотра предметных стекол с пробами в микроскопе в 10 полях вреняя на каждой пробе. Для уставовления размера частиц железного сурика в любом месте поля эрения микроскола, если это требуется, ее выводят в центр, фотографируют в измеряют.

4. Порядок измерения размеров частиц

- 4.1. На микроскопе фотографируют сетку объекта-микрометра, цена деления которого составляет 10 мкм, и испытуемый нефтепродукт из предметных стеклах в 3-х характерных полях зрения из просматриваемых 10 полей.
- 4.2. Фотография сетки объекта микрометра является масштабной линейкой для определения размера частиц на фотографиях, выполненных при том же уве-
- 4.3. Для точности измерения размеров частиц необходимо пользоваться лупой типа ЛИ-3-10× по ГОСТ 25106 с десятикратным увеличением со шкалой, цена целения которой составляет 0.1 мм.

Фактически размер частиц (X) в мям вычисляют во формуле

$$X = \frac{a \cdot 10}{B}$$

где д — дизметр ясследуемой частицы на фотографии, мм;

В - цена деления объекта микрометра на фотографии, измеренной межпу пентрами делительных линий с помощью лупы, мм.

4.4. При анализе фотографий составные частицы по размерам для опсики очистительной способности селаратора не учитывают, но принимают во винмание при подсчете общего количества частиц.

4.5. При использовании загрязнителей с плотностью, отличной от указанной

в ГОСТ 13477, расчетный размер частиц (d_p) вычисляют по формуле

$$d_p=d_H \sqrt{\frac{S_H-S_{MH}}{S_B-S_{MH}}}$$
.

где d_n — максималько допустимый размер частиц по ГОСТ 13477;

S_n — плотность компонента загрязнителя (органического или неорганического) по ГОСТ 13477;

 $S_n =$ плотность используемого загрязнителя (органического или неорганического), г/см³:

 $S_{\rm ics}$ — плотность турбинного масла при определении воминальной производительности сепараторов, г/см³.

Частины с размерами, превышающими расчетную, должны быть удалены.

- 4.6. При оценке результатов контрольных испытаний лицензиожных сепараторов допускается наличие в очищенном нефтепродукте загрязияющих частиц, размером превышающих заданные значения до 1% от общего количества частиц.
- 4.7. При неследованиях (если это требуется) производят по фотографиям водсчет количества частиц в заданных интервалах размеров в 10 полих эрения по черт. 8 и раздела 5 настоящего приложения.

5. Обработка результатов анализа

5.1. Количество частиц каждой размерной группы в объеме $\{-c\mathbf{w}^1, \mathbf{we} \mathbf{p} \mathbf{r} \mathbf{e}$ продукта (n_{th}) в $\mathbf{m} \mathbf{r}/\mathbf{c} \mathbf{w}^1$ вычисляют по формуле

$$n_{ik} = 10^{12} \frac{\sum_{j=1}^{10} n_j (1+m)}{\sum_{j=1}^{10} -fk},$$
(1)

где $\sum n_i$ — общее количество частик данной размерной групны в 10 полях в объеме: fh, шт./мкм³;

 Σ_f^0 — общая площадь полей эревия па спимках, мкм 2 ;

h — высота слоя жидкости над предметным стеклом, мкм;

кратность разбавления, представляющая собой количество частей разбавителя, приходящегося на одну часть испытываемого нефтепродукта;

f — площадь поля эрения, мкм²;

$$f = \ell^2 k$$
, (2)

где / — цена деления стороны квадрата окулярной решетки по объект-микрометри:

А — число квадратов на одном поле врения (по фотосинмку), шт.

Пример расчета количества частии приведен в табл. 10.

Номер шробы Поже эре- нкя		Макси- мальный размер частиц. мкм	Количество частиц при размерных группах частиц в мкм. шт.						
			07 i no 3	св. 3 до 5	ca. 5 /10 10	св. 10 до 15	ев. 15 до 50	ен. 50	
l	-	1 2 3 4 6	7 9 5 8 11	1276 913 1432 787 1328	134 219 174 191 302	5 2 3 4		_ _ _ 1	-
II	16	2 3 4 5	9 12 6 10 5	915 1067 328 512 1376	107 216 91 124 219	3 5 -2 -	 - - -	<u>1</u> =	=
Итого:		10	12	9954	1777	24	3	2	Mana

6. ОПРЕДЕЛЕНИЕ РАЗМЕРОВ ГЛОБУЛ ВОДЫ В НЕФТЕПРОДУКТЕ

 В качестве прибора для определения размеров глобул воды в нефтепродукте используют микроскоп.

6.2. Для определения размеров глобуя воды производят отбор пробы нефтепролукта из трубопровода стенда до сепарации. Затем из середним объема отобранной пробы не поэже чем через 5 мин с момента взятия пробы из трубопровода пипеткой отбирают нефтепродукт и наносят каплей на предметное стекло, которое помещают на столик микроскопа для просмотра.

6.3. Просмотр производят с установкой в микроской окуляра с сеткой с увеличением 8× и переключением рукоятии на шкале барабана увеличения объектива на отметку 7. При этом цена одного маленького деления сетки окуляра составит 0,015 мм (15 мкм).

6.4. Наиссенную на предметное стекло каплю выдерживают до просмотра

2—2.5 мин для удаления воздуха (газа).

6.5. При микроанализе определяют максимальный размер глобул воды в вефтепролукте. Глобулы воды просматривают по всей поверхности капли.

информационные данные

- 1. РАЗРАБОТЧИКИ А. Т. Александров (руководитель темы).
- 2. УТВЕРЖДЕН И ВВЕДЕН В ДЕЙСТВИЕ Постановлением Государственного комитета СССР по управлению качеством продукции и стандартам от 28.02.90 № 307
- Срок первой проверки 1995 г.; периодичность проверки 5 лет
- 4. B3AMEH FOCT 17601-72 R FOCT 17602-72
- 5. ССЫЛОЧНЫЕ НОРМАТИВНО-ТЕХНИЧЕСКИЕ ДОКУМЕН-ТЫ

Обозначение НТД, на который дамя ссыямя	Номор кункта
FOCT 8.417—8] FOCT 15.001—88 FOCT 15.311—62 FOCT 32—74 FOCT 33—82 FOCT 427—75: FOCT 443—76 FOCT 1012—72 FOCT 1667—68 FOCT 1770—74 FOCT 2477—65 FOCT 3118—77 FOCT 3900—85 FOCT 4333—87 FOCT 5556—81 FOCT 5556—81 FOCT 6356—75 FOCT 6366—75 FOCT 6370—83 FOCT 9147—80 FOCT 9147—80 FOCT 10585—75 FOCT 10585—75 FOCT 10585—75 FOCT 17818.2—72 FOCT 17818.2—72 FOCT 17818.2—72 FOCT 17818.8—75 FOCT 20288—74 FOCT 21119.1—75 FOCT 21119.1—75 FOCT 21119.1—75 FOCT 21119.1—75	5.1 1.5; 5.7 1.5 2.12 приложение 4 2.12; приложение 4 приложение 12 приложение 8 приложение 8 приложение 12 2.12 приложение 4 приложение 4 приложение 4 приложение 4 приложение 4 приложение 4 2.12; приложение 3 приложение 12 приложение 12 приложение 8 приложение 8 приложение 9 2.12; приложение 3 приложение 9 приложение 12 приложение 12 5.2; приложение 4 2.12 приложение 10 2.2; 2.3; 2.12; 4.2.15, 4.2.16; приложения 6, 12 приложение 3

Обозначение НТД, на который дана ссыяка	Номер пункта
FOCT 24104—80 FOCT 25106—82 FOCT 25336—82 FOCT 27844—88 OCT 38.01407—86 OCT 38.01412—86 TV 5.699—8123—74 TV 6—09—4711—74 TV 6—1419676—86 TV 38—1—135—87 TV 38—1011128—87	приложение 8 приложения 8, 9, 10, 11, 12 приложение 4 приложение 12 2.12 4.2.8 приложение 11 2.12 2.13 2.13

Редактор Т. В. Смыка Технический редактор О. Н. Никитина Корректор М. С. Кабашова

Ggaso в маб. 20.03.90 Подп. в сеч. 25.05.90 2,75 усл. п. н. 2,75 усл. кр.-отт. 2,70 уч.-изд. п. Твр. 8000

Ордена «Знак Почета» Издательство стандартов, 123557. Москва. ГСП, Новопресненский вер., 3 Тип. «Московский печатики». Москва, Лиави пер., 6. Зак. 1758

