
ФЕДЕРАЛЬНОЕ АГЕНТСТВО
ПО ТЕХНИЧЕСКОМУ РЕГУЛИРОВАНИЮ И МЕТРОЛОГИИ



НАЦИОНАЛЬНЫЙ
СТАНДАРТ
РОССИЙСКОЙ
ФЕДЕРАЦИИ

ГОСТ Р ИСО
16889—
2011

Гидропривод объемный
ФИЛЬТРЫ
МЕТОД МНОГОКРАТНОГО ПРОПУСКАНИЯ
ЖИДКОСТИ ЧЕРЕЗ ФИЛЬТРОЭЛЕМЕНТ
ДЛЯ ОПРЕДЕЛЕНИЯ ХАРАКТЕРИСТИК
ФИЛЬТРОВАНИЯ

ISO 16889:2008
Hydraulic fluid power — Filters — Multi-pass method
for evaluating filtration performance of a filter element
(IDT)

Издание официальное



Москва
Стандартинформ
2012

Предисловие

Цели и принципы стандартизации в Российской Федерации установлены Федеральным законом от 27 декабря 2002 г. № 184-ФЗ «О техническом регулировании», а правила применения национальных стандартов Российской Федерации — ГОСТ Р 1.0—2004 «Стандартизация в Российской Федерации. Основные положения»

Сведения о стандарте

1 ПОДГОТОВЛЕН Автономной некоммерческой организацией «Научно-исследовательский центр контроля и диагностики технических систем» (АНО «НИЦ КД») на основе собственного аутентичного перевода на русский язык стандарта, указанного в пункте 4

2 ВНЕСЕН Техническим комитетом по стандартизации ТК 184 «Обеспечение промышленной чистоты»

3 УТВЕРЖДЕН И ВВЕДЕН В ДЕЙСТВИЕ Приказом Федерального агентства по техническому регулированию и метрологии от 1 декабря 2011 г. № 670-ст

4 Настоящий стандарт идентичен международному стандарту ИСО 16889:2008 «Гидропривод объемный. Фильтры. Метод многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент для определения характеристик фильтрования» (ISO 16889:2008 «Hydraulic fluid power — Filters — Multi-pass method for evaluating filtration performance of a filter element»).

Наименование настоящего стандарта изменено относительно наименования указанного международного стандарта для приведения в соответствие с ГОСТ Р 1.5—2004 (пункт 3.5).

При применении настоящего стандарта рекомендуется использовать вместо ссылочных международных стандартов соответствующие им национальные стандарты, сведения о которых приведены в дополнительном приложении ДА

5 ВВЕДЕН ВПЕРВЫЕ

Информация об изменениях к настоящему стандарту публикуется в ежегодно издаваемом информационном указателе «Национальные стандарты», а текст изменений и поправок — в ежемесячно издаваемых информационных указателях «Национальные стандарты». В случае пересмотра (замены) или отмены настоящего стандарта соответствующее уведомление будет опубликовано в ежемесячно издаваемом информационном указателе «Национальные стандарты». Соответствующая информация, уведомление и тексты размещаются также в информационной системе общего пользования — на официальном сайте Федерального агентства по техническому регулированию и метрологии в сети Интернет

© Стандартинформ, 2012

Настоящий стандарт не может быть полностью или частично воспроизведен, тиражирован и распространен в качестве официального издания без разрешения Федерального агентства по техническому регулированию и метрологии

Содержание

1 Область применения	1
2 Нормативные ссылки	1
3 Термины и определения	2
4 Обозначения и сокращения	3
5 Основные положения.	5
6 Испытательное оборудование.	5
7 Погрешность измерительных приборов и параметров условий испытания	6
8 Проверка испытательного стенда для определения характеристик фильтра	7
8.1 Проверка системы испытания фильтра	7
8.2 Проверка системы введения загрязнителя	8
9 Исходная информация, необходимая для испытания	9
10 Предварительная подготовка	9
10.1 Испытываемый фильтр	9
10.2 Система введения загрязнителя	10
10.3 Система испытания фильтра	10
11 Испытание по определению характеристик фильтра	11
12 Вычисления	13
13 Представление данных	15
14 Идентификационное положение (со ссылкой на настоящий стандарт)	16
Приложение А (обязательное) Основные характеристики испытательной жидкости	20
Приложение В (справочное) Руководство по проектированию испытательного стенда	21
Приложение С (справочное) Примеры вычислений и графиков	24
Приложение D (справочное) Сводка данных по результатам анонимного исследования для проверки процедуры, установленной настоящим стандартом	32
Приложение ДА (справочное) Сведения о соответствии ссылочных международных стандартов ссылочным национальным стандартам Российской Федерации	38
Библиография	40

Введение

В гидросистемах объемных гидроприводов одной из функций гидравлической жидкости является разделение и смазывание подвижных деталей компонентов. Наличие в жидкости твердых частиц загрязнителя ухудшает ее свойства и приводит к износу деталей, что влияет на срок службы компонента и безотказность работы гидросистемы.

Фильтр для гидравлической жидкости обеспечивает поддержание числа частиц, находящихся в гидросистеме на уровне, соответствующем чувствительности компонентов к загрязнителю и уровню надежности, требуемому пользователями.

Для обеспечения сравнения относительных характеристик фильтров, на основе которого выбирают подходящий фильтр, необходимо разработать процедуры испытаний. Характеристики фильтра определяются свойствами фильтроэлемента (фильтрующего материала и конструкцией фильтроэлемента) и корпуса фильтра (его общей конструкцией и свойствами уплотнительного материала).

На практике через фильтр пропускают непрерывный поток гидравлической жидкости, содержащей загрязнитель, пока не будет достигнуто заданное конечное значение перепада давлений (разрывное давление предохранительного клапана или давление, установленное на индикаторе перепада давлений).

Продолжительность работы (до достижения конечного значения перепада давлений) и уровень содержания загрязнителя в любой точке гидросистемы зависят от скорости добавления загрязнителя (суммы скоростей миграции и генерирования) и характеристик фильтра.

Таким образом, для определения относительных характеристик фильтра необходимо провести приближенное к реальной ситуации лабораторное испытание, при котором через испытываемый фильтр будет проходить непрерывный поток жидкости, содержащей загрязнитель, и будут периодически проверяться его характеристики фильтрования.

Также необходимо, чтобы испытание проводилось при приемлемом уровне повторяемости и воспроизводимости и с использованием стандартного тестового загрязнителя, среднедисперсной тестовой пыли ИСО (ISO MTD)¹⁾ по ИСО 12103-1 в соответствии с установленными характеристиками. Было показано, что этот загрязнитель имеет постоянное распределение частиц по размерам и является общедоступным. Характеристики фильтрования фильтра определяют путем получения распределения частиц по размерам выше и ниже по потоку (до и после фильтра) от него с использованием автоматических счетчиков частиц, аттестованных в соответствии со стандартами ИСО.

Испытание предназначено для выбора фильтроэлементов в соответствии с их функциональными характеристиками, но не для того, чтобы воспроизводить характеристики фильтроэлементов в реальных условиях применения. Испытания проводят в стационарных условиях, при которых не воспроизводятся динамические характеристики промышленных гидроприводов. Существуют или находятся на стадии разработки и другие методы испытаний для оценки характеристик фильтров с помощью циклического потока, использованием жидкости высокой вязкости, на основе усталостных характеристик потока и т. д.

¹⁾ ISO MTD—ISO Medium Test Dust (Среднедисперсная тестовая пыль ИСО).

Гидропривод объемный

**ФИЛЬТРЫ. МЕТОД МНОГОКРАТНОГО ПРОПУСКАНИЯ ЖИДКОСТИ ЧЕРЕЗ ФИЛЬТРОЭЛЕМЕНТ
ДЛЯ ОПРЕДЕЛЕНИЯ ХАРАКТЕРИСТИК ФИЛЬТРОВАНИЯ**

Hydraulic fluid power. Filters. Multi-pass method of transmission of fluid through the filter element for evaluating filtration performance

Дата введения — 2012—12—01

1 Область применения

Настоящий стандарт устанавливает:

а) метод многократного пропускания испытательной жидкости (далее жидкости) через фильтроэлемент объемного гидропривода при непрерывной подаче загрязнителя для определения характеристик фильтрования;

б) методику определения грязеемкости, характеристик задерживания частиц и перепада давлений;

в) методику испытаний, применяемую для фильтроэлементов объемных гидроприводов со средним коэффициентом фильтрования, равным или более 75 при размере частиц ≤ 25 мкм(с), при массовой концентрации загрязнителя в гидробаке по окончании испытания не более 200 мг/л;

П р и м е ч а н и е — Перед проведением испытаний необходимо в рамках проверки испытательного стенда определить диапазон значений расхода жидкости и минимальный размер частиц, при которых можно использовать испытательный стенд.

г) методику испытания с применением среднedisперсной тестовой пыли ИСО в качестве загрязнителя и жидкости в соответствии с приложением А.

Методика испытаний, приведенная в настоящем стандарте, позволяет получить воспроизводимые данные для оценки характеристик фильтрования фильтроэлементов объемных гидроприводов без учета электростатического заряда.

Настоящий стандарт применяют при соблюдении следующих условий:

- режим 1, начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтроэлемента 3 мг/л;

- режим 2, начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтроэлемента 10 мг/л;

- режим 3, начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтроэлемента 15 мг/л.

2 Нормативные ссылки

В настоящем стандарте использованы нормативные ссылки на следующие международные стандарты:

ИСО 1219-1 Гидроприводы объемные, пневмоприводы и их компоненты. Графические обозначения и принципиальные схемы. Часть 1. Графические обозначения для общепринятого использования и применительно к обработке данных (ISO 1219-1, Fluid power systems and components — Graphic symbols and circuit diagrams — Part 1:Graphic symbols)

ИСО 3722 Гидроприводы объемные. Емкости для отбора проб. Квалификационные и контролирующие методы очистки (ISO 3722, Hydraulic fluid power — Fluid sample containers — Qualifying and controlling cleaning methods)

ИСО 3968 Гидроприводы объемные. Фильтроэлементы. Оценка зависимости перепада давления на фильтре от параметров потока (ISO 3968, Hydraulic fluid power — Filters — Evaluation of differential pressure versus flow characteristics)

ИСО 4021 Гидроприводы объемные. Гранулометрический анализ. Взятие проб жидкости из линий работающих гидросистем (ISO 4021, Hydraulic fluid power — Particulate contamination analysis — Extraction of fluid samples from lines of an operating system)

ИСО 4405 Гидроприводы объемные. Загрязнение жидкостей. Гравиметрический метод определения загрязнения частицами (ISO 4405, Hydraulic fluid power — Fluid contamination — Determination of particulate contamination by the gravimetric method)

ИСО 5598:1985 Гидроприводы объемные, пневмоприводы и их компоненты. Словарь (ISO 5598:1985, Fluid power systems and components — Vocabulary)

ИСО 5725 Точность (правильность и прецизионность) методов и результатов измерений (все части) [ISO 5725, Accuracy (trueness and precision) of measurement methods and results (all parts)]

ИСО 11171 Приводы гидравлические. Калибровка счетчиков для автоматического подсчета частиц в жидкостях (ISO 11171, Hydraulic fluid power — Calibration of automatic particle counters for liquids)

ИСО 11943:1999 Гидропривод объемный. Интерактивные автоматические системы подсчета частиц в жидкости. Методы калибровки и аттестации. (ISO 11943:1999, Hydraulic fluid power — On-line automatic particle-counting systems for liquids — Methods of calibration and validation)

ИСО 12103-1:1997 Транспорт дорожный. Испытательная пыль для оценки фильтра. Часть 1. Испытательная пыль пустынь Аризоны (ISO 12103-1:1997, Road vehicles — Test dust for filter evaluation — Part 1: Arizona test dust)

3 Термины и определения

В настоящем стандарте применены термины по ИСО 5598, а также следующие термины с соответствующими определениями.

3.1 масса введенного загрязнителя (contaminant mass injected): Масса конкретного твердого загрязнителя, введенного в испытательный стенд для получения конечного значения перепада давлений.

3.2 перепад давлений Δp (differential pressure Δp): Разность давлений на входе и выходе испытываемого компонента, измеренная в установленных условиях.

Примечание — См. рисунок 1.

3.2.1 перепад давлений на чистом собранном фильтре (clean assembly differential pressure): Разность давлений на входе и выходе чистого корпуса фильтра с вставленным в него фильтроэлементом.

3.2.2 перепад давлений на чистом фильтроэлементе (clean element differential pressure): Перепад давлений на чистом фильтроэлементе, вычисленный как разность перепадов давлений на чистом собранном фильтре и корпусе фильтра без фильтроэлемента.

3.2.3 конечный перепад давлений на собранном фильтре (final assembly differential pressure): Перепад давлений на собранном фильтре по окончании испытания, равный сумме перепада давлений на корпусе фильтра и конечного перепада давлений на фильтроэлементе.

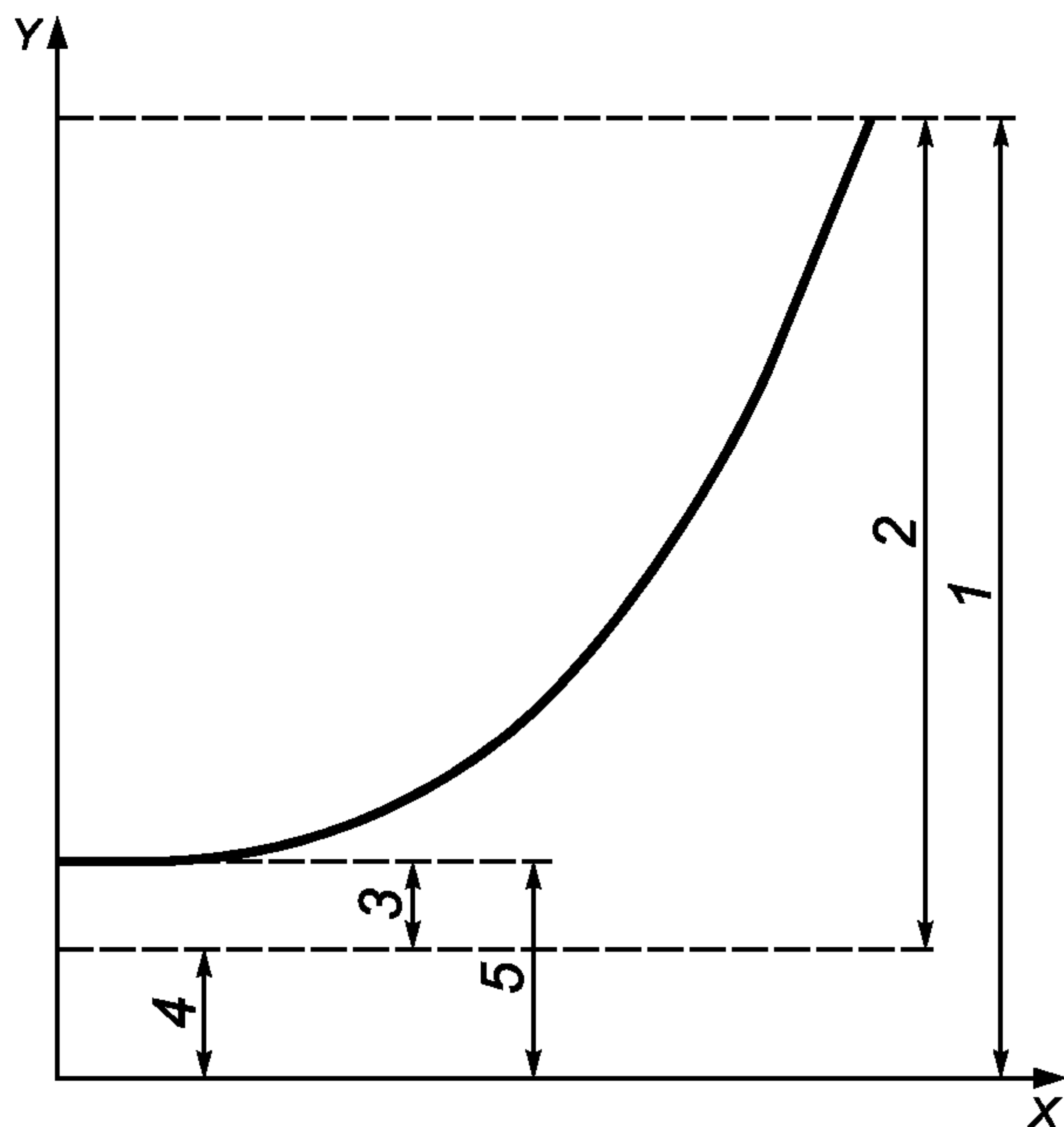
3.2.4 перепад давлений на корпусе фильтра (housing differential pressure): Перепад давлений на корпусе фильтра без фильтроэлемента.

3.2.5 конечный перепад давлений на фильтроэлементе (terminal element differential pressure): Максимальный перепад давлений на фильтроэлементе, указанный изготовителем для определения его срока годности.

3.3 остаточная электрическая проводимость (rest conductivity): Электрическая проводимость в начальный момент текущего измерения после установления между электродами разности потенциалов при постоянном токе.

Примечание — Это величина, обратная сопротивлению незаряженной жидкости при отсутствии ионного источника или поляризации.

3.4 **грязеемкость** (retained capacity): Масса твердого загрязнителя, задержанная фильтроэлементом, за время прошедшее до достижения конечного перепада давлений на фильтроэлементе.



X — время испытания или масса введенного загрязнителя; Y — перепад давлений; 1 — конечный перепад давлений на собранном фильтре (по окончании испытания); 2 — конечный перепад давлений на фильтроэлементе; 3 — перепад давлений на чистом фильтроэлементе; 4 — перепад давлений на корпусе фильтра; 5 — перепад давлений на чистом собранном фильтре

Рисунок 1 — Закономерности изменения перепада давлений при проведении испытания методом многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент

4 Обозначения и сокращения

- 4.1 Условные и графические обозначения в настоящем стандарте по ИСО 1219-1.
- 4.2 В настоящем стандарте применены буквенные обозначения, приведенные в таблице 1.

Т а б л и ц а 1 — Буквенные обозначения

Обозначение	Единица	Определение
$\bar{A}_{цх}$	Частиц/мл	Общий средний отсчет частиц размером более x выше по потоку от испытываемого фильтра
$\bar{A}_{d,x}$	Частиц/мл	Общий средний отсчет частиц размером более x ниже по потоку от испытываемого фильтра
$\bar{c}_b$	мг/л	Средняя начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра
c'_b	мг/л	Заданная начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра
$\bar{c}_i$	мг/л	Средняя массовая концентрация загрязнителя при введении
c'_i	мг/л	Заданная массовая концентрация загрязнителя при введении
c_{80}	мг/л	Массовая концентрация загрязнителя в гидробаке системы испытания фильтра при перепаде давлений на полностью собранном фильтре, составляющем 80 % заданного конечного значения
m	г	Масса загрязнителя, вводимого в испытательный стенд
m_e	г	Оцененная грязеемкость фильтроэлемента (по массе введенного загрязнителя)

Продолжение таблицы 1

Обозначение	Единица	Определение
m_i	г	Масса введенного загрязнителя
m_p	г	Масса загрязнителя, добавленного при перепаде давлений на фильтро-элементе Δp в момент времени t_p
m_R	г	Грязеемкость
n	—	Число отсчетов за установленный период времени
$N_{u,x,j}$	Частиц/мл	Число частиц размером более x при отсчете j выше по потоку от испытываемого фильтра
$N_{d,x,j}$	Частиц/мл	Число частиц размером более x при отсчете j ниже по потоку от испытываемого фильтра
$\bar{N}_{u,x,t}$	Частиц/мл	Средний отсчет частиц размером более x выше по потоку от испытываемого фильтра для периода времени t
$\bar{N}_{d,x,t}$	Частиц/мл	Средний отсчет частиц размером более x ниже по потоку от испытываемого фильтра для периода времени t
p	Па или кПа (бар)	Давление
Δp	Па или кПа (бар)	Перепад давлений
q	л/мин	Расход жидкости при испытании
q_d	л/мин	Расход жидкости для АСЧ ниже по потоку от испытываемого фильтра, выводимой за пределы испытательного стенда
$\bar{q}_i$	л/мин	Средний расход жидкости при введении загрязнителя
q'_i	л/мин	Заданный расход жидкости при введении загрязнителя
q_u	л/мин	Расход жидкости для АСЧ выше по потоку от испытываемого фильтра, выводимой за пределы испытательного стенда
t	мин	Время испытания
t_{pr}	мин	Предполагаемое время испытания
t_f	мин	Действительное время испытания
t_p	мин	Время, прошедшее до достижения заданного перепада давлений на фильтроэлементе
V_{if}	л	Измеренный объем жидкости в системе введения загрязнителя по окончании испытания
V_{ii}	л	Начальный измеренный объем жидкости в системе введения загрязнителя
V_{min}	л	Минимальный заданный рабочий объем жидкости в системе введения загрязнителя
V_{tf}	л	Действительный измеренный объем жидкости в системе испытания фильтра
V_v	л	Минимальный аттестованный объем жидкости в системе введения загрязнителя
x_1, x_2	мкм	Размеры частиц
x_{int}	мкм	Интерполированный размер частиц
$\beta_{x(c)}^{a)}$	—	Коэффициент фильтрования при размере частиц x

Окончание таблицы 1

Обозначение	Единица	Определение
$\beta_{x(t)}^{a)}$	—	Коэффициент фильтрования при размере частиц x по истечении времени t
$\bar{\beta}_{x(c)}^{a)}$	—	Средний коэффициент фильтрования при размере частиц x
а) Подстрочный индекс (с) обозначает, что коэффициент фильтрования, $\beta_{x(c)}$ и средний коэффициент фильтрования $\bar{\beta}_{x(c)}$ определены методом, установленным в настоящем стандарте с использованием автоматических счетчиков частиц (АСЧ), калиброванных по ИСО 11171.		

5 Основные положения

- 5.1 Настраивают и эксплуатируют аппаратуру в соответствии с разделами 6 и 7.
- 5.2 Проверку испытательного стенда проводят в соответствии с разделом 8.
- 5.3 Проводят все испытания в соответствии с разделами 9, 10 и 11.
- 5.4 Результаты испытаний вычисляют в соответствии с разделом 12.
- 5.5 Результаты испытаний, полученные в соответствии с разделами 10, 11 и 12, приводят в соответствии с требованиями раздела 13.

6 Испытательное оборудование

- 6.1 Подходящий таймер.
- 6.2 АСЧ, калиброванный по ИСО 11171.
- 6.3 Среднедисперсная тестовая пыль ИСО (ИСО 12103-1-A3), высушенная при температуре от 110 °С до 150 °С не менее 1 ч, порциями массой не более 200 г.
Порции массой более 200 г сушат дольше по крайней мере на 30 мин при увеличении массы на 100 г. Для использования в испытательном стенде, тестовую пыль смешивают с жидкостью, механически встряхивают, затем суспензируют с помощью ультразвуковой ванны удельной мощностью от 3000 до 10000 Вт/м².
- Проверяют, чтобы используемая ISO MTD соответствовала требованиям к ИСО 12103-1-A3, особенно в отношении распределения частиц по размерам, установленного в ИСО 12103-1, таблице 2.
- Примечание — Эта тестовая пыль выпускается серийно. Для ее приобретения обращаются в секретариат ИСО или к членам ИСО в соответствующей стране.
- 6.4 Интерактивная система подсчета частиц с системой разбавления при необходимости, проверенная в соответствии с ИСО 11943.
- 6.5 Сосуды для проб жидкости, содержащие не более 20 частиц размером более 6 мкм(с) на миллилитр объема сосуда, соответствующие требованиям ИСО 3722, для отбора проб с целью гравиметрического анализа проб.
- 6.6 Испытательная жидкость на нефтяной основе, соответствующая требованиям приложения А.

Примечания

- 1 Использование такой гидравлической жидкости обеспечивает большую воспроизводимость результатов испытаний, а ее выбор основан на информации о присутствующих в потоке жидкости частицах загрязнителя, принятых стандартах фильтрования и доступности жидкости на мировом рынке.
- 2 Добавление в жидкость антистатической присадки может повлиять на результаты испытания.
- 6.7 Испытательный стенд для определения характеристик фильтра, состоящий из систем испытания фильтра и введения загрязнителя.
 - 6.7.1 Система испытания фильтра включает в себя следующие составные части:
 - а) гидробак, насос, оборудование для подготовки жидкости и приборы, соответствующие требованиям раздела 8 и обеспечивающие контроль расхода, давления и объема жидкости в диапазоне значений, соответствующем методике испытаний;
 - б) фильтр предварительной очистки, обеспечивающий соответствующий начальный уровень чистоты рабочей жидкости системы (см. таблицу 3);
 - с) гидравлическая цепь, нечувствительная к рабочему уровню загрязненности системы и

- d) не изменяющая распределение твердых частиц загрязнителя в жидкости за ожидаемое время испытания;
- e) отводы для установки прибора измерения давления по ИСО 3968;
- f) устройство для отбора проб выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра в соответствии с ИСО 4021.

П р и м е ч а н и е — Принципиальная схема, признанная удовлетворительной, приведена в приложении В.

6.7.2 Система введения загрязнителя, включает в себя следующие составные части:

- a) гидробак, насос, оборудование для подготовки жидкости и приборы, соответствующие требованиям раздела 8 и обеспечивающие контроль расхода, давления и объема жидкости в диапазоне значений, соответствующем методике испытаний;
- b) гидравлическая цепь, нечувствительная к рабочему уровню загрязненности системы и
- c) не изменяющая распределение твердых частиц загрязнителя в жидкости за ожидаемое время испытания;
- d) устройство отбора проб жидкости в соответствии с ИСО 4021.

П р и м е ч а н и е — Принципиальная схема, признанная удовлетворительной, приведена в приложении В.

6.8 Мембранные фильтры и необходимое лабораторное оборудование для их гравиметрического анализа (см. ИСО 4405).

7 Погрешность измерительных приборов и параметров условий испытания

7.1 Погрешность измерительных приборов и параметров условий испытания должна быть в пределах, приведенных в таблице 2.

Т а б л и ц а 2 — Погрешность измерительных приборов и параметров условий испытания

Параметр	Единицы СИ	Погрешность показаний прибора (±)	Допустимое отклонение параметра
Электрическая проводимость	пСм/м	10 %	От 1000 до 10000
Перепад давлений	Па или кПа (бар)	5 %	—
Начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра	мг/л	—	± 10 %
Расход жидкости при введении загрязнителя	мл/мин	2 %	± 5 %
Расход жидкости при испытании	л/мин	2 %	± 5 %
Расход жидкости в АСЧ	л/мин	1,5 %	± 3 % ^{a)}
Кинематическая вязкость	мм ² /с ^{b)}	2 %	± 1 мм ² /с
Масса	г	0,1 мг	—
Температура	°C	1 °C	± 2 °C ^{c)}
Время	с	1 с	—
Объем жидкости в системе введения загрязнителя	л	2 %	—
Объем жидкости в системе испытания фильтра	л	2 %	± 5 %
a) Отклонение показаний датчика включено в общее значение отклонения между датчиками, составляющее 10 %. b) 1 мм ² /с = 1 сСт (сантстокс). c) Или в соответствии с требованиями для обеспечения заданного допустимого отклонения вязкости.			

7.2 Обеспечивают поддержание параметров условий испытаний с погрешностью, приведенной в таблице 3, в зависимости от режима испытания.

Т а б л и ц а 3 — Значения параметров условий испытаний

Параметр	Режим 1	Режим 2	Режим 3
Начальный уровень чистоты жидкости в системе испытания фильтра	Менее 1 % минимального уровня, приведенного в таблице 4, измеренный при наименьшем размере подсчитываемых частиц		
Начальный уровень чистоты жидкости в системе введения загрязнителя	Менее 1 % массовой концентрации в системе введения загрязнителя		
Начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра, мг/л ^{a)}	3 ± 0,3	10 ± 1,0	15 ± 1,5
Рекомендуемый размер частиц, при котором происходит отсчет ^{b)}	Минимум пять размеров, включая 30 мкм(с), выбранных таким образом, чтобы охватить предполагаемый диапазон значений коэффициента фильтрования от β = 2 до β = 1000. Типичные размеры частиц: 4 мкм(с), 5 мкм(с), 6 мкм(с), 7 мкм(с), 8 мкм(с), 10 мкм(с), 12 мкм(с), 14 мкм(с), 20 мкм(с) и 25 мкм(с)		
Метод отбора проб и подсчета частиц	Интерактивный автоматический подсчет частиц		
a) При сравнении результатов испытаний двух фильтров начальные массовые концентрации загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра должны быть одинаковыми. b) При испытании фильтроэлементов тонкой очистки может оказаться невозможным подсчитать частицы такого размера, для которых коэффициенты фильтрования низкие (например, от β = 2 до β = 10), а при испытании фильтроэлементов грубой очистки — подсчитать или определить частицы такого размера, для которых коэффициенты фильтрования высокие (например, от β = 200 до β = 1000), поскольку для подсчета будут необходимы измерения, для которых непригоден используемый АСЧ или условия испытаний, установленные в настоящем стандарте.			

8 Проверка испытательного стенда для определения характеристик фильтра

П р и м е ч а н и е — Проверка способствует определению эффективности испытательного стенда для определения характеристик фильтра в отношении обеспечения улавливания загрязнителя и/или предотвращения изменения размера его частиц.

8.1 Проверка системы испытания фильтра

8.1.1 Проверяют систему испытания фильтра при минимальном расходе жидкости, при котором допускается его работа. На время проверки вместо корпуса фильтра устанавливают трубку.

8.1.2 Устанавливают общий объем жидкости в системе испытания фильтра (при этом не учитывают контур с очистительным фильтром) таким образом, чтобы его значение составляло от 25 % до 50 % минимального значения объемного расхода жидкости л/мин, но не менее 5 л.

Если испытание фильтра проводят при объемном расходе жидкости не более или не менее 60 л/мин, то рекомендуется проверять систему с объемом жидкости, численно равным 50 % или 25 % этого значения соответственно.

П р и м е ч а н и е — Такое соотношение объема и расхода жидкости в системе необходимо в соответствии с процедурой испытания фильтра (см. 10.3.4).

8.1.3 Вводят в жидкость тестовую пыль ISO 12103-A3 пока ее содержание не достигнет начальной массовой концентрации выше по потоку от испытываемого фильтра, выбранной в соответствии с режимом испытания (1, 2 или 3) по таблице 3.

8.1.4 Проверяют, чтобы расход жидкости через каждый датчик АСЧ был равен значению расхода, при котором проводилась калибровка АСЧ с отклонением, не превышающим установленное в таблице 2.

8.1.5 Дают жидкости циркулировать в системе испытания фильтра 60 мин, при этом непрерывно делая отсчеты частиц в интерактивном режиме выше по потоку от испытываемого фильтра. При проверке следят, чтобы поток жидкости на этом участке трубопровода не прерывался.

8.1.6 Регистрируют общее число частиц в интерактивном режиме через равные промежутки времени продолжительностью не более 1 мин в течение 60 мин испытания при размерах частиц, выбранных по таблице 3, включая 30 мкм(с).

8.1.7 Проверку считают удовлетворительной, если

- а) отсчеты частиц, полученные для заданного размера через равные промежутки времени отклоняются от среднего арифметического значения по всем отсчетам данного размера не более чем на 15 % и
- б) среднее число частиц в миллилитре по всем отсчетам попадает в диапазон установленных значений, приведенных в таблице 4.

Т а б л и ц а 4 — Общее число частиц в миллилитре в зависимости от размера частиц

Размер частиц, мкм(с)	Установленное значение общего числа частиц в миллилитре ^{а)}					
	Режим 1 (3 мг/л ISO MTD)		Режим 2 (10 мг/л ISO MTD)		Режим 3 (15 мг/л ISO MTD)	
	минимум	максимум	минимум	максимум	минимум	максимум
1	104000	128000	348000	426000	522000	639000
2	26100	31900	86900	106000	130000	159000
3	10800	13200	36000	44000	54000	66000
4	5870	7190	19600	24000	29400	35900
5	3590	4390	12000	14600	17900	22000
6	2300	2830	7690	9420	11500	14100
7	1510	1860	5050	6190	7570	9290
8	1010	1250	3380	4160	5080	6230
10	489	609	1630	2030	2460	3030
12	265	335	888	1110	1340	1660
14	160	205	536	681	810	1020
20	46	64	155	211	237	312
25	16	27	56	86	87	126
30	6	12	21	40	34	58
40	1,1	4,5	4,4	14,2	7,9	20
50	0,15	2,4	1,0	7,6	2,4	11
^{а)} Минимальное и максимальное значения получены на основе отсчетов, определенных в Национальном Институте стандартов и технологии США (NIST) для стандартного образца 2806 (см. ИСО/ТО 16144) с отклонением, вычисленным на основе распределения Пуассона.						

8.1.8 Проверяют интерактивную автоматическую систему подсчета частиц, систему разбавления при ее использовании по ИСО 11943.

8.2 Проверка системы введения загрязнителя

8.2.1 Проверяют систему введения загрязнителя при максимальной массовой концентрации загрязнителя, максимальном объеме жидкости, минимальном расходе жидкости при введении и в течение времени, за которое полностью израсходуется загрязнитель.

8.2.2 Подготавливают систему введения загрязнителя для введения требуемого количества тестовой пыли и требуемого объема жидкости в соответствии с конструкцией системы.

П р и м е ч а н и е — Все дополнительные процедуры, необходимые для подготовки системы введения загрязнителя, включают в процедуру проверки. При внесении изменений в эти процедуры проводят повторную проверку.

8.2.3 Вводят тестовую пыль в систему введения загрязнителя и дают ей циркулировать 15 мин.

8.2.4 Запускают систему введения загрязнителя, выводя поток за ее пределы. В этот момент отбирают начальную пробу и измеряют расход жидкости.

8.2.5 Отклонение расхода жидкости при введении загрязнителя должно составлять $\pm 5\%$ заданного расхода при введении.

8.2.6 Отбирают пробы жидкости в системе введения загрязнителя и измеряют расход жидкости через 30, 60, 90 и 120 мин работы системы или по крайней мере, через четыре интервала времени в зависимости от скорости убывания загрязнителя.

8.2.7 Определяют гравиметрическим методом массовую концентрацию загрязнителя в каждой пробе, полученной в соответствии с 8.2.6.

8.2.8 Определяют объем жидкости, оставшейся в системе введения загрязнителя после проверки. Это минимальный объем жидкости при проверке V_v .

8.2.9 Проверку считают удовлетворительной, если

а) отклонение массовой концентрации загрязнителя в каждой пробе (см. 8.2.6) составляет не более $\pm 10\%$ максимальной массовой концентрации (см. 8.2.1), а разница между пробами — не более $\pm 5\%$ средней массовой концентрации;

б) при отборе каждой пробы отклонение расхода жидкости при введении загрязнителя составляет не более $\pm 5\%$ выбранного минимального расхода (см. 8.2.1), а разница между значениями расхода при отборе каждой пробы — не более $\pm 5\%$ среднего расхода и

с) отклонение объема жидкости, оставшейся в системе введения загрязнителя V_v (см. 8.2.8), плюс величина среднего расхода жидкости [8.2.9б)], умноженного на общее время введения составляет не более $\pm 10\%$ начального объема (см. 8.2.2).

9 Исходная информация, необходимая для испытания

Для проверки фильтроэлемента в соответствии с требованиями настоящего стандарта необходимо заранее знать:

- а) давление при проведении испытания на герметичность (см. ИСО 2942),
- б) расход жидкости, необходимый для испытания фильтроэлемента,
- с) конечный перепад давлений на фильтроэлементе,
- д) предполагаемые значения размера частиц, соответствующие конкретным значениям коэффициентов фильтрации, и
- е) предполагаемое значение грязеемкости фильтроэлемента m_e (по массе введенного загрязнителя).

10 Предварительная подготовка

10.1 Испытываемый фильтр

10.1.1 Корпус фильтра должен быть выполнен таким образом, чтобы жидкость не могла протекать, минуя испытываемый фильтроэлемент.

10.1.2 Проверяют испытываемый фильтроэлемент на герметичность по ИСО 2942.

П р и м е ч а н и е — Для проведения испытания фильтроэлемента на герметичность может быть использована жидкость, соответствующая 6.6.

Если фильтроэлемент вынимается с трудом, например навинчиваемый, то испытание на герметичность может быть проведено после испытания методом многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент. В подобном случае следует помнить, что низкое и, возможно, неприемлемое значение давления, при котором появляется первый пузырек, не означает, что такое же значение было бы получено при проведении испытания на герметичность перед испытанием методом многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент.

Исключают фильтроэлемент из дальнейших испытаний, если он не соответствует требованиям к герметичности.

Дают жидкости испариться с испытываемого фильтроэлемента перед установкой его в корпус фильтра, если таковой применяют.

10.2 Система введения загрязнителя

10.2.1 Выбирают значение заданной начальной массовой концентрации загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра c'_b по таблице 3 таким образом, чтобы предполагаемое время испытания t_{pr} , вычисленное по формуле

$$t_{pr} = \frac{1000m_e}{c'_b \cdot q}, \quad (1)$$

составляло от 1 до 3 ч.

Второй фильтроэлемент может быть испытан для определения грязеемкости, если значение грязеемкости испытываемого фильтроэлемента не было указано изготовителем фильтра.

П р и м е ч а н и е — Допускается применять рассчитанное время испытания менее 1 ч или более 3 ч, если при испытании соблюдается выбранный режим 1, 2 или 3.

10.2.2 Необходимый для работы системы введения загрязнителя минимальный объем жидкости V_{min} при времени испытания t_{pr} и заданном расходе жидкости при введении вычисляют по формуле

$$V_{min} = (1,2 t \cdot q'_i) + V_v. \quad (2)$$

Объема загрязненной жидкости, вычисленного по формуле (2), достаточно для загрузки испытываемого фильтроэлемента и обеспечения дополнительных 20 % объема для соответствующей циркуляции жидкости в испытательном стенде при проведении испытания. Можно применять систему введения загрязнителя для большего объема жидкости.

Значение расхода жидкости при введении загрязнителя q'_i , составляющее 0,25 л/мин, является общепринятым, и такой расход обеспечивает, что при отборе проб ниже по потоку от испытываемого фильтра не происходит падение расхода, которое могло бы в значительной степени повлиять на результаты испытания. Допускается применять более высокий и более низкий расходы жидкости при условии, что сохраняется заданное начальное значение массовой концентрации загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра. Расход жидкости при введении загрязнителя должен быть равен или превышать значение, установленное в 8.2.5.

10.2.3 Заданную массовую концентрацию загрязнителя c'_i в системе введения загрязнителя вычисляют по формуле

$$c'_i = \frac{c'_b \cdot q}{q'_i}. \quad (3)$$

10.2.4 Устанавливают общий начальный объем V_{ii} жидкости в системе введения загрязнителя (измеренный при температуре испытания) на значение, вычисленное по 10.2.2, и заносят его значение в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

10.2.5 Массу загрязнителя m , необходимую для введения в систему, вычисляют по формуле

$$m = \frac{c'_i V_{ii}}{1000}. \quad (4)$$

10.2.6 Перед добавлением тестовой пыли ISO 12103-A3 в систему введения загрязнителя проверяют, чтобы начальный уровень чистоты жидкости был меньше значения, установленного в таблице 3.

10.2.7 Подготавливают систему введения загрязнителя для добавления жидкости объемом V_{ii} и тестовой пыли ISO 12103-A3 массой m (см. 10.2.5) с использованием той же процедуры, что и при проверке системы введения загрязнителя (см. 8.2).

10.2.8 Устанавливают расход жидкости при введении загрязнителя при стабилизировавшейся температуре испытания на значение, указанное в 10.2.2, и поддерживают его с отклонением ± 5 % на протяжении всего испытания. Заносят это значение в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2. При настройке поток жидкости из системы введения загрязнителя направляют напрямую в гидробак системы введения загрязнителя.

10.3 Система испытания фильтра

10.3.1 Устанавливают в испытательный стенд корпус фильтра (без фильтроэлемента) и удаляют воздух из стенда.

10.3.2 Убеждаются в том, что остаточная электрическая проводимость жидкости составляет от 1000 до 10000 пСм/м (см. ASTM D4308—95). Если остаточная электрическая проводимость жидкости не попадает в указанный диапазон, то либо добавляют в жидкость антистатическую присадку для увеличения электрической проводимости, либо разбавляют жидкость для ее уменьшения.

ПРЕДУПРЕЖДЕНИЕ — Добавление антистатической присадки может повлиять на результаты испытаний.

10.3.3 Дают жидкости циркулировать в системе испытания фильтра при номинальном расходе жидкости и такой температуре испытания, чтобы ее вязкость поддерживалась на уровне 15 мм²/с; регистрируют температуру и определяют перепад давлений на корпусе фильтра без фильтроэлемента в соответствии с ИСО 3968.

10.3.4 Устанавливают общий объем жидкости в системе испытания фильтра (не учитывая контур с очистительным фильтром) таким образом, чтобы его численное значение в литрах составляло от 25 % до 50 % требуемого объемного расхода жидкости через фильтр, выраженного в литрах в минуту, но не менее 5 л.

Если заданное значение объемного расхода жидкости в системе испытания фильтра составляет не более 60 л/мин, то рекомендуется, чтобы численное значение объема жидкости составляло 50 % объемного расхода при испытании. Если заданное значение объемного расхода жидкости в системе испытания фильтра составляет не менее 60 л/мин, то рекомендуется, чтобы численное значение объема жидкости составляло 25 % объемного расхода при испытании.

П р и м е ч а н и е — Для получения результатов с высокой повторяемостью необходимо, чтобы объем жидкости в испытательном стенде оставался постоянным. При соотношении объема жидкости в системе испытания фильтра и ее объемного расхода при испытании от 1:4 до 1:2 используют гидробак минимального размера с минимальным количеством жидкости в системе, при этом обеспечивают оптимальные условия перемешивания жидкости в гидробаке.

10.3.5 Обеспечивают, чтобы начальный уровень чистоты жидкости в системе испытания фильтра был ниже значения, установленного в таблице 3.

10.3.6 Выполняют автоматический подсчет частиц в интерактивном режиме следующим образом.

а) Устанавливают расход жидкости в АСЧ выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра на заданное значение, соответствующее процедуре измерений на АСЧ, при этом расход жидкости в АСЧ ниже по потоку от фильтра должен быть равен расходу жидкости при введении загрязнителя с отклонением $\pm 5\%$, следя за тем, чтобы во время испытания поток жидкости к АСЧ был непрерывным.

б) Если для подсчета частиц в интерактивном режиме необходимо разбавление жидкости, то устанавливают расход разбавленной жидкости в АСЧ выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра таким образом, чтобы расход жидкости и массовая концентрация загрязнителя в ней были совместимы с требованиями к АСЧ.

Следят за тем, чтобы расход жидкости в датчиках АСЧ выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра соответствовал требованиям 8.1.4, а погрешность — таблице 2.

с) Если для анализа в интерактивном режиме на АСЧ выше по потоку от испытываемого фильтра жидкость не разбавляют и не фильтруют, то ее напрямую возвращают в гидробак системы испытания фильтра.

Если для анализа в интерактивном режиме на АСЧ выше по потоку от испытываемого фильтра жидкость разбавляют или фильтруют, то поток разбавленной или отфильтрованной жидкости направляют за пределы системы испытания фильтра.

В этом случае расход жидкости в АСЧ ниже по потоку от испытываемого фильтра должен быть уменьшен на значение, равное расходу жидкости, направленной за пределы системы от АСЧ выше по потоку от испытываемого фильтра. Это необходимо для поддержания постоянного объема жидкости в системе испытания фильтра на уровне начального значения с отклонением $\pm 5\%$.

10.3.7 Настраивают АСЧ на пороговые значения размера частиц, выбранные в соответствии с таблицей 3.

11 Испытание по определению характеристик фильтра

11.1 Испытываемый фильтроэлемент помещают в корпус фильтра и подвергают собранный фильтр условиям испытания [расход и температура жидкости по 10.3.3 для поддержания вязкости на уровне $(15 \pm 1,0)$ мм²/с] и проверяют уровень жидкости.

11.2 Определяют и регистрируют перепад давлений на чистом собранном фильтре. Вычисляют и регистрируют перепад давлений на чистом фильтроэлементе, равный перепаду давлений на чистом собранном фильтре минус перепад давлений на корпусе без фильтроэлемента (см. 10.3.3).

11.3 Вычисляют конечный перепад давлений на собранном фильтре, равный сумме конечного перепада давлений на фильтроэлементе и перепада давлений на корпусе фильтра.

11.4 Определяют и регистрируют начальный уровень чистоты жидкости с помощью интерактивного АСЧ выше по потоку от испытываемого фильтра.

11.5 Если уровень чистоты жидкости выше по потоку от испытываемого фильтра меньше, чем указанный в таблице 3, то направляют жидкость в гидробак, минуя очистительный фильтр.

11.6 Берут пробу жидкости из системы введения загрязнителя. Маркируют ее как «Проба для определения начальной массовой концентрации загрязнителя в системе введения загрязнителя».

11.7 Измеряют и проверяют расход жидкости при введении загрязнителя. Расход жидкости измеряют непрерывно, чтобы обеспечить его постоянство с учетом предельно допустимых отклонений.

11.8 Начинают испытание фильтра:

а) дают жидкости из системы введения загрязнителя попасть в гидробак системы испытания фильтра,

б) включают таймер и

с) направляют жидкость от АСЧ ниже по потоку от испытываемого фильтра за пределы системы испытания фильтра для поддержания постоянства объема жидкости с допустимым отклонением $\pm 5\%$ [см. 10.3.6а)].

11.9 Выполняют отсчеты частиц в интерактивном режиме для жидкости выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра через равные промежутки времени, не более 1 мин, пока перепад давлений на собранном фильтре не увеличится до его конечного значения, вычисленного в 11.3, и регистрируют результаты.

Расход жидкости в датчиках АСЧ выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра должен быть равен значениям, установленным в 10.3.6б), с допустимыми отклонениями в соответствии с таблицей 2.

Расход жидкости в датчиках АСЧ контролируют и регистрируют на протяжении всего испытания и обеспечивают, чтобы допустимые отклонения не превышали значения, указанные в таблице 2.

Если для работы АСЧ необходимо разбавление в интерактивном режиме, то следят за тем, чтобы не был превышен предел соответствия АСЧ, определенный по ИСО 11171.

Рекомендуется контролировать и регистрировать расход жидкости и коэффициент разбавления для вычисления точного количества жидкости, проходящей через датчик при каждом отсчете.

Для получения статистически значимых отсчетов частиц рекомендуется, чтобы минимальный объем жидкости, проходящий через датчик при каждом отсчете, составлял 10 мл.

11.10 На протяжении всего испытания регистрируют перепад давлений на собранном фильтре в начале каждого отсчета частиц.

Для этой цели подходит прибор для непрерывного измерения перепада давлений.

11.11 Отбирают пробу в сосуд для определения массовой концентрации загрязнителя в жидкости выше по потоку от испытываемого фильтра, когда перепад давлений на собранном фильтре достигнет 80 % его конечного значения.

11.12 Завершают испытание при конечном перепаде давлений на собранном фильтре:

а) записывают время окончания испытания,

б) прекращают подачу загрязнителя в систему испытания фильтра,

с) перекрывают поток жидкости к испытываемому фильтру.

11.13 Измеряют и регистрируют объем жидкости в системе испытания фильтра по окончании испытания V_{ff} .

11.14 Измеряют и регистрируют объем жидкости в системе введения загрязнителя по окончании испытания V_{if} .

11.15 Отбирают пробу жидкости из системы введения загрязнителя для определения массовой концентрации загрязнителя по окончании испытания.

11.16 Визуально проверяют фильтроэлемент на наличие повреждений, возникших в результате испытания.

П р и м е ч а н и е — Хотя перед проведением испытания фильтроэлемента испытательный стенд и методику испытаний проверяют на соответствие требованиям, при интерпретации результатов испытаний рекомендуется проверить, было ли проведено испытание соответствующим образом.

12 Вычисления

12.1 Определяют десять моментов снятия показаний t , равных 10 %, 20 %, 30 %, ..., 100 % действительного времени испытания [см. 11.12а)], и отмечают их в протоколе испытаний, оформленном в соответствии с рисунком 2.

12.2 Вычисляют перепад давлений на собранном фильтре, соответствующий каждому моменту снятия показаний, выполнив линейную интерполяцию между ближайшими значениями перепада давлений до и после этого момента. Перепад давлений на собранном фильтре, соответствующий 100 % действительного времени испытания, принимают равным конечному перепаду давлений.

12.3 Регистрируют и отмечают в протоколе испытаний, оформленном в соответствии с рисунком 2, значения перепада давлений на фильтроэлементе, соответствующие каждому моменту снятия показаний, вычитая значения перепада давлений на корпусе фильтра из каждого соответствующего значения перепада давлений на собранном фильтре.

12.4 Для каждого отсчета частиц, полученного во время испытания (см. 11.9), вычисляют общее число частиц в миллилитре при каждом размере частиц, разделив предварительные отсчеты на анализируемый объем жидкости с учетом разбавления, если оно применяется.

12.5 Вычисляют средние отсчеты частиц выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра при каждом размере частиц x для каждого из десяти моментов снятия показаний t , по формулам

$$\bar{N}_{u, x, t} = \frac{\sum_{j=1}^n N_{u, x, t}}{n}; \quad (5)$$

$$\bar{N}_{d, x, t} = \frac{\sum_{j=1}^n N_{d, x, t}}{n}, \quad (6)$$

где n — число отсчетов частиц, сделанных за конкретный период времени, определенный следующим образом.

а) Не учитывают первые три отсчета частиц, соответствующие моментам времени 1, 2 и 3 мин.

П р и м е ч а н и е — Удаление данных необходимо для исключения ошибочных результатов, полученных в период, когда работа системы еще не стабилизировалась.

б) По формулам (5) и (6) усредняют все отсчеты, вычисленные по 12.4, полученные на АСЧ выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра в период до момента первого снятия показаний (10 %) [за исключением первых трех точек, указанных в 12.5а)]. Заносят усредненные отсчеты в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

П р и м е ч а н и е — Если общее время испытания составляет менее 30 мин, то в момент первого снятия показаний (10 %) может не быть результатов; в этом случае ячейки в таблице оставляют пустыми.

с) Для момента второго снятия показаний (20 %) усредняют все отсчеты, вычисленные по 12.4, полученные на АСЧ выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра, в период между первым и вторым моментом снятия показаний. Заносят усредненные отсчеты в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

д) Для моментов снятия показаний с третьего по десятый (от 30 % до 100 %) повторяют действия, описанные в 12.5с), учитывая отсчеты, сделанные в каждый из периодов между моментами снятия показаний. Округляют результаты с точностью до трех значащих цифр (например, 1,75; 20,1; 400) и заносят их в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

12.6 Вычисляют коэффициент фильтрования $\beta_{x, t}$ по формуле

$$\beta_{x, t} = \frac{\bar{N}_{u, x, t}}{\bar{N}_{d, x, t}}, \quad (7)$$

соответствующий каждому из десяти моментов снятия показаний, разделив средний отсчет частиц, полученный на АСЧ выше по потоку от испытываемого фильтра, на средний отсчет частиц ниже по потоку при каждом размере частиц x . Округляют результаты с точностью до трех значащих цифр (например, 1,75; 20,1; 400) и заносят их в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

Отсчеты частиц должны быть усреднены, а средние коэффициенты фильтрации β вычисляют только на основе этих усредненных отсчетов. Значения β не усредняют ни при каких условиях.

12.7 Вычисляют общие средние отсчеты частиц выше и ниже по потоку от испытываемого фильтра, усредняя 10 средних отсчетов, полученных по 12.5, соответствующих каждому из десяти моментов снятия показаний, по формулам

$$\bar{A}_{u,x} = \sum_{k=1}^{10} \bar{N}_{u,x,t}; \quad (8)$$

$$\bar{A}_{d,x} = \sum_{k=1}^{10} \bar{N}_{d,x,t}, \quad (9)$$

где k — число периодов времени между моментами снятия показаний (1, 2, 3 ... 10), соответствующими (10 %, 20 %, 30 %, ..., 100 %) t_f .

Результаты вычислений заносят в протокол, оформленный в соответствии с рисунком 2.

12.8 Вычисляют средние коэффициенты фильтрации $\bar{\beta}_{x(c)}$, разделив общий усредненный отсчет частиц выше по потоку на общий усредненный отсчет частиц ниже по потоку от испытываемого фильтра при каждом размере частиц x , мкм(с) по формуле

$$\bar{\beta}_{x(c)} = \frac{\bar{A}_{u,x}}{\bar{A}_{d,x}}. \quad (10)$$

Результаты вычислений, округленные до трех значащих цифр, заносят в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

П р и м е ч а н и е — Символ (с) означает, что коэффициент фильтрации $\bar{\beta}_{x(c)}$ определен в соответствии с настоящим стандартом с использованием АСЧ, калиброванных по ИСО 11171.

Отсчеты частиц должны быть усреднены, а средние коэффициенты фильтрации β вычисляют только на основе этих усредненных отсчетов. Значения β не усредняют ни при каких условиях.

12.9 Определяют массовую концентрацию загрязнителя (см. ИСО 4405) в двух пробах жидкости из системы введения загрязнителя (см. 11.6 и 11.15). Результаты гравиметрического анализа с точностью 0,1 мг/л заносят в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2. Вычисляют среднюю массовую концентрацию загрязнителя в системе введения загрязнителя $\bar{c}_i$ по двум пробам жидкости и признают результаты испытания действительными, если массовая концентрация загрязнителя в каждой пробе составляет $\pm 5\%$ $\bar{c}_i$.

Если $\bar{c}_i$ отличается от выбранного значения c'_i (см. 10.2.3) более чем на 5 %, гравиметрический анализ повторяют. Если при повторном анализе разница снова составляет более 5 %, то рекомендуется повторить проверку системы введения загрязнителя по 8.2.

12.10 Определяют массовую концентрацию загрязнителя (см. ИСО 4405) в жидкости выше по потоку от испытываемого фильтра при перепаде давлений на собранном фильтре, составляющем 80 % его конечного значения (см. 11.11), а результат анализа заносят в протокол как окончательную массовую концентрацию загрязнителя в системе. Результаты гравиметрического анализа с точностью до 0,1 мг/л заносят в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

П р и м е ч а н и е — Последнюю пробу отбирают при давлении на собранном фильтре, составляющем 80 % его конечного значения, поскольку оно часто совпадает с окончанием испытания.

12.11 Вычисляют средний расход жидкости при введении загрязнителя $\bar{q}_i$ по формуле

$$\bar{q}_i = \frac{V_{ii} - V_{if}}{t_f}, \quad (11)$$

вычитая объем жидкости в системе введения загрязнителя по окончании испытания из ее начального объема, разделив на действительное время испытания. Результат заносят в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

Испытание признают действительным, если это значение отличается от выбранного по 10.2.2 не более чем на 5 %.

12.12 Вычисляют среднюю массовую концентрацию загрязнителя в жидкости выше по потоку от испытываемого фильтра $\bar{c}_b$ по формуле

$$\bar{c}_b = \frac{\bar{c}_i \cdot q_i}{q} \quad (12)$$

Результат заносят в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

Испытание признают действительным, только если значение средней массовой концентрации равно начальной массовой концентрации загрязнителя в жидкости выше по потоку от испытываемого фильтра в системе испытания фильтра, выбранной по таблице 3.

13 Представление данных

13.1 Приводят, как минимум, нижеследующую информацию для фильтроэлементов, оцененных в соответствии с настоящим стандартом. Все результаты испытаний и вычислений приводят в протоколе испытаний, оформленном в соответствии с рисунком 2. Рекомендуется использовать такую форму протокола испытаний.

13.2 Вычисляют массу введенной тестовой пыли ИСО 12103-A3 m_i по полученным значениям t_f , т. е. времени, необходимого для достижения конечного перепада давлений на фильтроэлементе, средней массовой концентрации загрязнителя в системе введения $\bar{c}_i$ и среднего расхода жидкости при введении загрязнителя $\bar{q}_i$ по формуле

$$m_i = \frac{\bar{c}_i \cdot \bar{q}_i \cdot t_f}{1000} \quad (13)$$

Вычисляют грязеемкость m_R по тестовой пыли ИСО 12103-A3 по формуле

$$m_R = m_i - \frac{c_{80} \cdot V_f}{1000} - \frac{q_d \cdot t_f (c_{80} - \bar{c}_b)}{1000} - \frac{q_u \cdot t_f [(c_{80} + \bar{c}_b) / 2]}{1000} \quad (14)$$

и, округлив полученное значение до двух значащих цифр, заносят его в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

П р и м е ч а н и е — В формуле (14) из массы тестовой пыли ИСО 12103-A3 вычитают следующее:

- а) массу загрязнителя, оставшегося в системе испытания фильтра по окончании испытания;
- б) оценку количества загрязнителя, постоянно удаляющегося из системы через АСЧ ниже по потоку от испытываемого фильтра; выражение $(c_{80} - \bar{c}_b)$ представляет собой консервативную оценку массовой концентрации загрязнителя ниже по потоку от испытываемого фильтра;
- в) оценку количества загрязнителя, удаляющегося из системы через АСЧ выше по потоку от испытываемого фильтра q_u , если жидкость разбавляют или фильтруют; выражение $(c_{80} - \bar{c}_b)/2$ представляет собой оценку средней массовой концентрации загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра. Если поток жидкости для АСЧ до испытываемого фильтра возвращают в систему, то формулу (14) применяют без последнего вычитаемого.

13.3 Заносят в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2, значения массовой концентрации загрязнителя в жидкости, полученные по 12.9 и 12.10.

13.4 Вычисляют массу введенной тестовой пыли ИСО 12103-A3 по формуле

$$m_p = \frac{\bar{c}_1 \cdot \bar{q}_1 \cdot t_p}{1000}, \quad (15)$$

где m_p — масса загрязнителя, добавленного при перепаде давлений на фильтроэлементе Δp в момент времени t_p .

Результаты заносят в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2. В линейных координатах строят график зависимости перепада давлений от массы введенного загрязнителя (см. рисунок С.2).

13.5 Строят полулогарифмический (линейно-логарифмический) график зависимости β от размера частиц x , отмечая значения β по логарифмической оси, с максимальным значением $\beta = 100000$ (см. рисунок С.3).

Если было получено значение $\beta_{x(c)}$, близкое к бесконечности (т. е. нулевой отсчет частиц ниже по потоку от испытываемого фильтра), то вместо него записывают $\beta_{x(c)} = 100000$.

13.6 Применяя интерполяцию прямолинейных участков полулогарифмического графика зависимости β от размера частиц x , соединяющих точки, вычисляют размер частиц, соответствующий средним коэффициентам фильтрования 2, 10, 75, 100, 200 и 1000, по формуле

$$x = \frac{(x_1 - x_2) \log \left[\frac{\beta_{x(c)}}{\beta_{x1}} \right]}{\log \left(\frac{\beta_{x1}}{\beta_{x2}} \right)} + x_1. \quad (16)$$

Экстраполяцию не применяют. Результаты вычислений заносят в протокол испытаний, оформленный в соответствии с рисунком 2.

Для некоторых фильтров значения размера частиц для каждого из вышеуказанных значений β не могут быть получены путем интерполяции. В этом случае в протоколе приводят значения, относящиеся к частицам размером меньше минимального или больше максимального размера частиц, поддающихся подсчету, в зависимости от ситуации.

П р и м е ч а н и я

1 Для вычисления интерполированного размера частиц x , мкм(с), для конкретного коэффициента фильтрования $\beta_{x(c)}$, если значение попадает между двумя точками на графике зависимости, приведенном в 13.5 (соответствующими коэффициентам фильтрования β_{x1} , β_{x2} и размерам частиц x_1 и x_2 соответственно), применяют формулу (16).

2 Для значений β более 100000 в формулу (16) подставляют 100000.

13.7 В полулогарифмических координатах (линейно-логарифмических) строят график зависимости средних значений β для каждого размера частиц от времени испытания в процентах, значения откладывают по логарифмической оси (см. рисунок С.4).

13.8 В логарифмических координатах строят график зависимости средних значений β для каждого размера частиц от перепада давлений на фильтроэлементе, значения β откладывают по оси ординат (см. рисунок С.5).

13.9 Записывают все физические величины, имеющие отношение к испытанию.

14 Идентификационное положение (со ссылкой на настоящий стандарт)

В протоколах испытаний, каталогах и рекламных материалах для подтверждения соответствия требованиям настоящего стандарта приводят следующее заключение:

«Метод испытания фильтроэлемента путем многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент для определения характеристик фильтрования соответствует ГОСТ Р ИСО 16889—2011».

Испытательная лаборатория _____

Дата испытания: _____

Оператор: _____

Идентификационные данные фильтра и фильтроэлемента

№ фильтроэлемента _____

№ корпуса фильтра _____

Ввинчиваемый фильтроэлемент: да _____

Минимальное давление, при котором

нет _____

фильтроэлемент герметичен (Па) _____

Условия испытания

Испытательная жидкость

Тип: _____

Ссылка: _____

№ партии _____

Вязкость при температуре испытания (мм²/с): _____

Температура жидкости (°C) _____

Антистатическая присадка: да _____ нет _____

Тип _____

Электрическая проводимость (пСм/м) _____

Загрязнитель

Тип: ИСО 12103-А3 тестовая пыль

№ партии _____

Система испытания фильтра

Расход жидкости q : _____ л/мин

Начальный объем жидкости (л) _____

Начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра c_b (мг/л) _____

Объем жидкости по окончании испытания (л) _____

Система введения загрязнителя

Параметры введения	В начале	В конце	Средние параметры введения	
Объем жидкости в системе (л)			Расход жидкости при введении загрязнителя q_i (л/мин)	
Массовая концентрация загрязнителя (мг/л)			Массовая концентрация загрязнителя c_i (мг/л)	

Система подсчета

Местонахождение	АСЧ и датчик	Расход жидкости (мл/мин)	Коэффициент разбавления
Выше по потоку			
Ниже по потоку			

Калибровка АСЧ: Метод: _____

Дата калибровки: _____

Рисунок 2 — Пример оформления протокола испытания фильтроэлемента методом многократного пропускания жидкости

Результаты испытаний

Герметичность фильтроэлемента

Давление, при котором появляется первый пузырек, по ИСО 2942 (Па) _____

Испытательная жидкость _____

Перепад давлений

На корпусе фильтра (кПа): _____ На чистом собранном фильтре (кПа): _____

На чистом фильтроэлементе (кПа): _____

Конечный на загрязненном фильтроэлементе (кПа): _____

Перепад давлений в зависимости от массы добавленного загрязнителя

Момент снятия показаний, %	Время испытания, мин	Δp на фильтро-элементе, кПа	Масса введенного загрязнителя, г	Момент снятия показаний, %	Время испытания, мин	Δp на фильтро-элементе, кПа	Масса введенного загрязнителя, г
10				60			
20				70			
30				80			
40				90			
50				100			

Грязеемкость

Масса введенной ISO MTD m_i _____ г Грязеемкость по ISO MTD m_R _____ г

Массовая концентрация загрязнителя в жидкости выше по потоку от испытываемого фильтра при перепаде давлений 80 % конечного значения c_{80} _____ мг/л

Коэффициент фильтрования $\beta_{x(c)}$

Средний коэффициент фильтрования	2	10	75	100	200	1000
Размер частиц, мкм(c)						

Рисунок 2 — Лист 2

Результат испытаний													
Число частиц в мл и коэффициент фильтрации													
Момент снятия показаний		$d >$ мкм(с)	β	$d >$ мкм(с)	β	$d >$ мкм(с)	β	$d >$ мкм(с)	β	$d >$ мкм(с)	β	$d >$ мкм(с)	β
В начале испытания выше по потоку													
10 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
20 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
30 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
40 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
50 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
60 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
70 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
80 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
90 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
100 %	Выше по потоку												
	Ниже по потоку												
Сред- нее	Выше по потоку												
Сред- нее	Ниже по потоку												

Рисунок 2 — Лист 3

Приложение А
(обязательное)

Основные характеристики испытательной жидкости

А.1 Свойства минерального масла

- а) Температура замерзания (максимум): минус 60 °С.
- б) Температура вспышки (минимум): 82 °С.
- с) Кислотное число или щелочной показатель (максимум): 0,10 мг КОН/г.

А.2 Добавки

- а) Присадка, уменьшающая зависимость вязкости/температурного коэффициента расширения от температуры: не более 20 % (по массе).
- б) Ингибиторы окисления: не более 20 % (по массе).
- с) Противоизносные присадки, такие как трикрезилфосфат (ТКФ): < 3 % по массе.

П р и м е ч а н и е — При использовании ТКФ содержание в нем орто-изомера должно составлять не более 1 % по массе.

А.3 Свойства используемой жидкости

- а) вязкость:
 - 1) при 40 °С (минимум): 13,2 мм²/с,
 - 2) при 100 °С (минимум): 4,9 мм²/с,
 - 3) при минус 50 °С (максимум): 2500 мм²/с,
 - 4) при минус 40 °С (максимум): 600 мм²/с;
- б) температура замерзания (максимум): минус 60 °С;
- с) температура вспышки в закрытом сосуде (минимум): 82 °С;
- д) кислотное число (максимум): 0,20 мг КОН/г;
- е) набухание резины, стандартная синтетическая резина: от 19 % до 30 %;
- ф) потери при испарении (максимум): 20 %;
- г) коррозия медной пластинки (см. эталон ASTM, максимум): № 2е;
- х) содержание воды (максимум): 100 мкг/г;
- и) износостойкость стальной пары (среднее пятно износа максимальным диаметром): 1 мм;
- й) содержание хлора (максимум): 50 мкг/г.

А.4 Цвет используемого минерального масла

Используют чистое прозрачное масло, содержащее красный краситель (используемый только для его идентификации) в соотношении не более одной части красителя на 10000 частей масла (по массе).

А.5 Жидкости, пригодные для испытания

Жидкости, соответствующие требованиям, установленным в А.1—А.4, например:

- а) MIL-PRF-5606;
- б) DCSEA 415;
- с) NATO Codes H-515 and H-520;
- д) UK DEF STAN 91-48.

А.6 Остаточная электрическая проводимость

Следят за тем, чтобы остаточная электрическая проводимость жидкости составляла от 1000 до 10000 пСм/м (см. ASTM D4308-95). Если ее значение не попадает в этот диапазон, то добавляют антистатическую присадку, что повышает электрическую проводимость, или добавляют жидкость для уменьшения ее электрической проводимости.

Приложение В
(справочное)

Руководство по проектированию испытательного стенда

В.1 Введение

В.1.1 Для применения метода многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент необходима процедура предварительной проверки оборудования для проведения этого испытания.

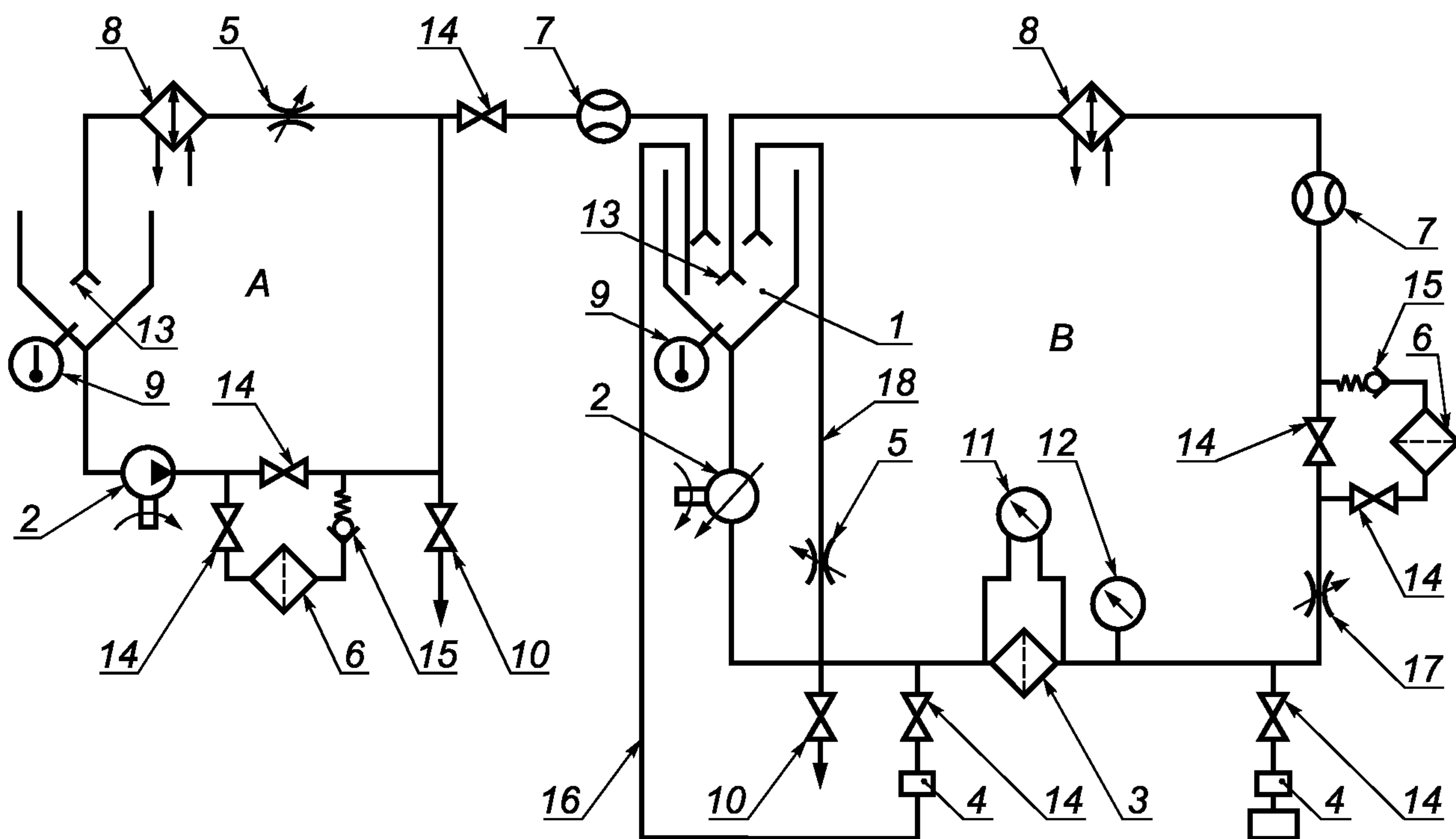
В.1.2 В настоящем приложении приведены общие руководящие указания по проектированию испытательного стенда, соответствующего требованиям настоящего стандарта.

В.1.3 Пользователь стандарта должен осознавать, что в настоящем приложении приведено только руководство по проектированию, но не положения, гарантирующие проведение успешной проверки оборудования.

В.2 Испытательный стенд

В.2.1 Общее руководство

В.2.1.1 Схема испытательного стенда, включающего в себя основное оборудование, приведена на рисунке В.1. Он состоит из двух систем: системы испытания фильтра и системы введения загрязнителя.



А — система введения загрязнителя; В — система испытания фильтроэлемента; 1 — гидробак; 2 — насос; 3 — испытываемый фильтр; 4 — АСЧ; 5 — дроссель для регулировки расхода; 6 — очистительный фильтр; 7 — расходомер; 8 — регулятор температуры; 9 — датчик температуры; 10 — клапан для отбора проб; 11 — дифференциальный манометр; 12 — манометр; 13 — диффузор; 14 — вентиль; 15 — обратный клапан; 16 — дополнительный трубопровод для сбора жидкости в гидробак; 17 — предохранительный клапан; 18 — дополнительный контур для сброса жидкости из гидробака

Рисунок В.1 — Схема испытательного стенда

В.2.1.2 Гидролинии стенда должны обеспечивать турбулентный поток, избегают длинных линейных участков трубопровода.

В.2.1.3 Соединения (фитинги) не должны иметь внутренней резьбы или кромок, которые могут стать ловушкой загрязнителя.

В.2.1.4 Предпочтительно использовать шаровые краны, поскольку они не задерживают загрязнитель и имеют функцию самоочистки.

В.2.1.5 Гидролинии и соединения должны быть соединены таким образом, чтобы не было застойных зон и, по возможности, предпочитают вертикальные участки трубопровода горизонтальным.

В.2.2 Система испытания фильтроэлемента

В.2.2.1 Гидробак

В.2.2.1.1 Гидробак с коническим дном с углом конуса не более 90° и подачей рабочей жидкости через диффузор ниже уровня поверхности жидкости.

П р и м е ч а н и е — При такой конструкции гидробака отсутствуют горизонтальные поверхности, на которые может осесть загрязнитель.

В.2.2.1.2 Гидробак для жидкости соответствующей вместимости, показанный на рисунке В.2, представляет собой полный конус, удобный для использования в испытательном стенде, где определяющей является высота гидробака.

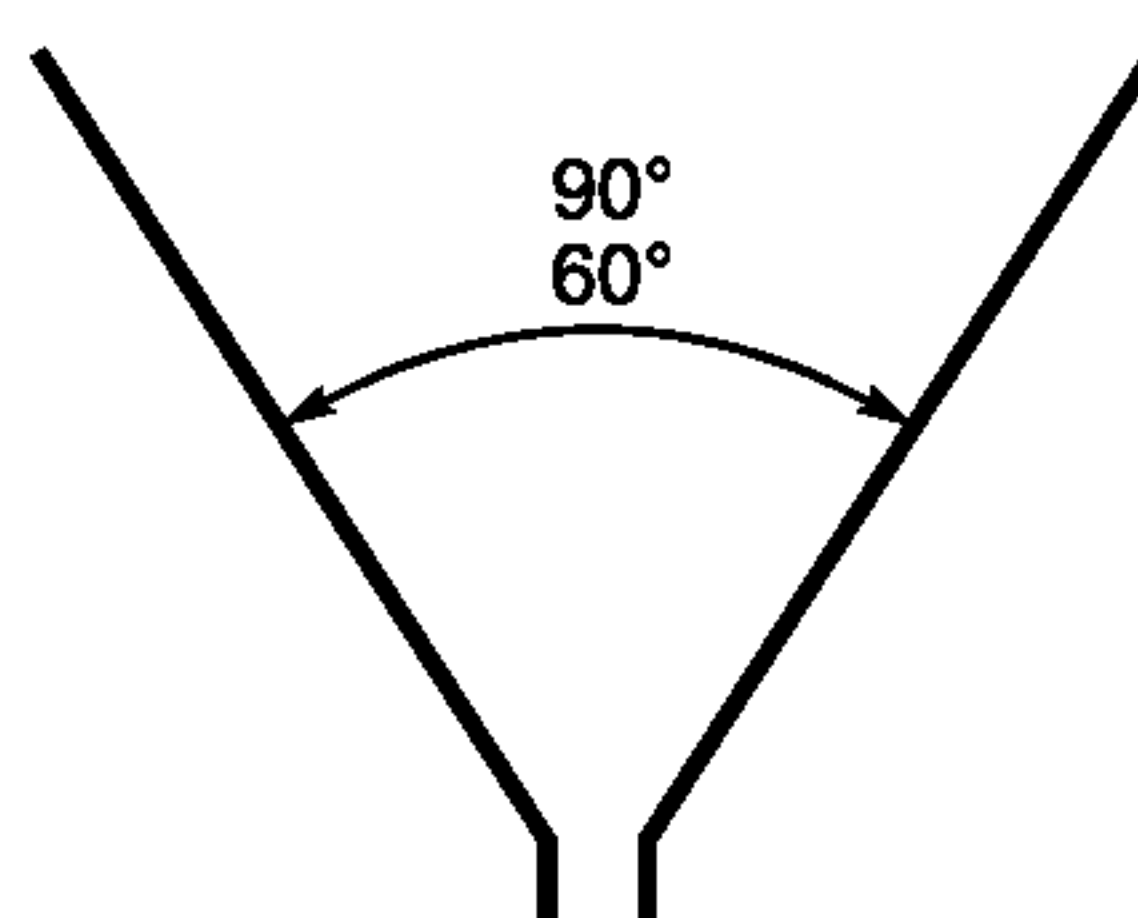


Рисунок В.2 — Полный конус

В.2.2.1.3 Гидробак для жидкости соответствующей вместимости, показанный на рисунке В.3, представляет собой цилиндр с коническим дном, удобный для использования в испытательном стенде, где определяющим является диаметр гидробака.

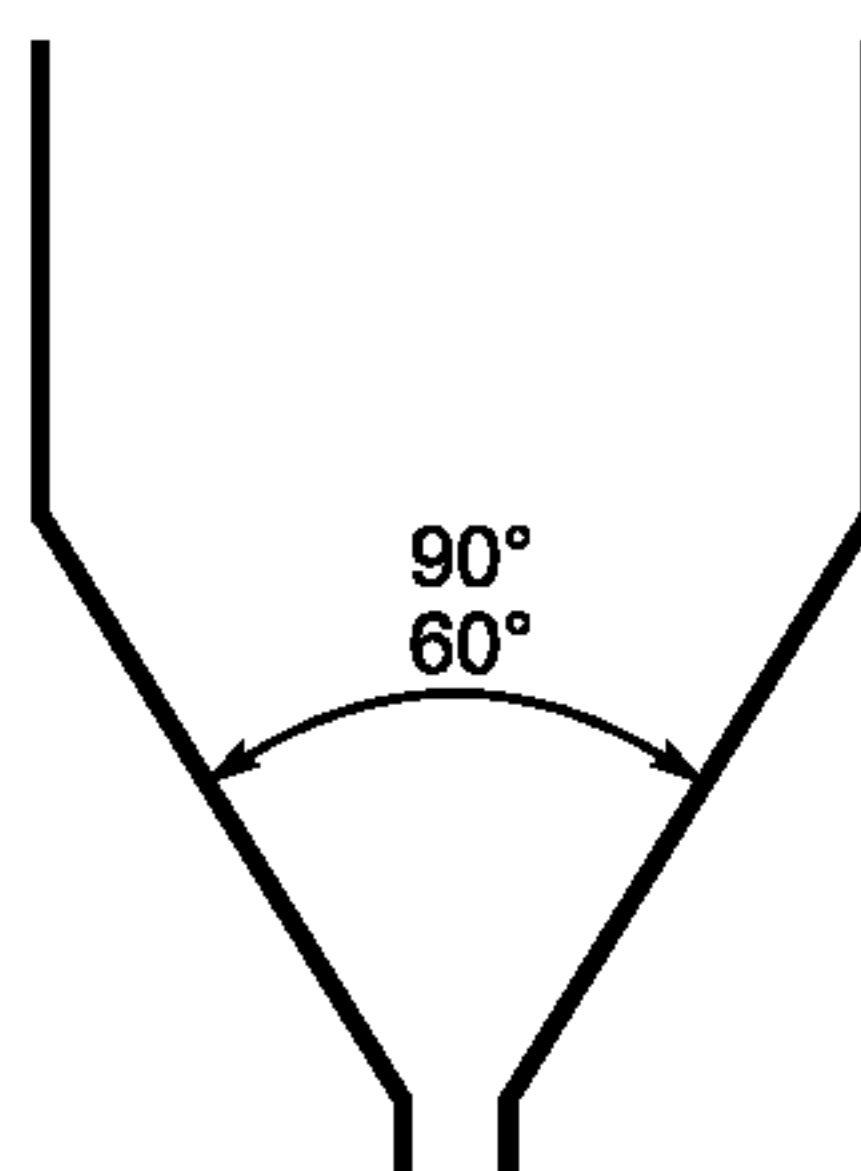


Рисунок В.3 — Цилиндр с коническим дном

В.2.2.1.4 Гидробак с коническим дном с углом конуса от 60° до 90° обладает простой конструкцией и позволяет выбрать различные уровни жидкости.

В.2.2.1.5 Гидробак должен быть снабжен устройством контроля уровня жидкости для проверки его постоянства.

В.2.2.2 Насос и привод насоса испытательного стенда

В.2.2.2.1 Насос для испытательного стенда должен быть относительно не чувствительным к загрязнителю при заданном рабочем давлении.

В.2.2.2.2 Насос в испытательном стенде не должен создавать чрезмерных пульсаций расхода жидкости (не более 10 %), которые приведут к ошибочным результатам испытаний.

В.2.2.2.3 Насос в испытательном стенде не должен вызывать изменение распределения загрязнителя в результате работы его механизма наработки.

П р и м е ч а н и е — Шестеренчатые насосы и некоторые насосы поршневого типа были проверены на соответствие этим требованиям. При использовании электровинтовых/кавитационных или центробежных насосов возникали трудности при проверке соответствия требованиям.

В.2.2.2.4 Привод насоса должен обеспечивать возможность регулировки скорости для настройки расхода жидкости в испытательном стенде.

В.2.2.2.5 Привод насоса должен работать достаточно независимо от изменений коэффициента загрузки фильтра, чтобы обеспечивалось постоянство скорости.

П р и м е ч а н и е — Электроприводы постоянного и переменного тока переменной частоты соответствуют этим требованиям.

В.2.2.3 Очистительный фильтр

В.2.2.3.1 Очистительный фильтр должен обеспечивать начальный уровень чистоты системы в соответствии с таблицей 3.

В.2.2.3.2 Для осуществления быстрой очистки фильтр должен обладать большей тонкостью фильтрации по сравнению с испытываемым фильтром и иметь размер, подходящий для поддержания по крайней мере максимального расхода жидкости в испытательном стенде.

В.2.2.3.3 В целях экономии фильтр также должен иметь большую грязеемкость.

В.2.2.3.4 Для получения низкого расхода жидкости на единицу площади фильтрующего материала рекомендуется использовать несколько фильтров или один большой фильтр.

В.2.2.4 Регулятор температуры

В зависимости от характеристик мощности системы может потребоваться нагрев или охлаждение жидкости.

Для охлаждения жидкости можно использовать обычный кожухо-трубчатый теплообменник. Рекомендуется вертикальная конструкция с подачей жидкости снизу. При этом снижается вероятность осаждения частиц в теплообменнике или их захват теплообменником. Успешно применялись пластинчатые и многоходовые теплообменники. По некоторым данным в теплообменнике может возникнуть теплотеря до 65 % при его работе с маслом в трубках, что следует учитывать при выборе размеров теплообменника. Другие методы охлаждения, например оборачивание внешней поверхности гидробаков и трубопроводов спиралями или применение трубопроводов с двойными стенками, также были признаны пригодными.

Для нагрева жидкости могут быть использованы ленточные нагреватели на внешних поверхностях труб или второй теплообменник с жидкостью высокой температуры в межтрубном пространстве.

В.2.2.5 Регулировочные клапаны

В.2.2.5.1 Перепускной (байпасный) клапан

Часто выше по потоку от испытываемого фильтра бывает необходимо установить обходную линию с перепускным клапаном для возвращения жидкости непосредственно в гидробак. Эта линия обеспечивает работу насоса с более высокой скоростью при проведении испытаний при низком расходе жидкости, предотвращение пульсаций потока жидкости и перегрева привода насоса. Диафрагменные, клеточные или запорные клапаны были признаны пригодными для использования с этой целью.

При использовании линии для обхода испытываемого фильтра ее подсоединяют и подключают к испытательному стенду при его проверке.

В.2.2.5.2 Предохранительный клапан

Этот дополнительный клапан, размещенный ниже по потоку от испытываемого фильтра, позволяет испытывать фильтр при давлении, обычно необходимом для интерактивного автоматического подсчета частиц. Шаровые, диафрагменные, клеточные или запорные клапаны были признаны пригодными для использования с этой целью.

В.2.2.6 Расходомер

Расходомер должен быть расположен ниже по потоку от испытываемого фильтра и АСЧ для исключения возможности его влияния на подсчет частиц. Поэтому измеряемый расход жидкости обычно немного ниже действительного расхода в испытываемом фильтре. Для учета этого отклонения необходимо делать подстройку, чтобы истинный расход жидкости, вносимый в протокол испытаний, представлял собой сумму измеренного расхода и расхода жидкости для АСЧ ниже по потоку. Размещение расходомера ниже по потоку от испытываемого фильтра обеспечивает его максимальную защиту от абразивных частиц твердого загрязнителя. Турбинные расходомеры с герметизированными подшипниками были признаны пригодными для использования с этой целью.

В.2.3 Система введения загрязнителя

В.2.3.1 Гидробак

Для гидробака системы введения загрязнителя применяют рекомендации и меры предосторожности, приведенные в В.2.2.1 для гидробака системы испытания фильтра.

П р и м е ч а н и е — Ввиду большого объема и высокого содержания загрязнителя в жидкости системы введения загрязнителя предусматривают дополнительные средства перемешивания жидкости в гидробаке. Это могут быть мешалки, дополнительные циркуляционные контуры или другие высоко-мощные перемешивающие устройства.

В.2.3.2 Насос

В.2.3.2.1 Высокая массовая концентрация твердых частиц загрязнителя в жидкости системы введения загрязнителя ограничивает выбор насоса теми моделями, работа которых абсолютно не зависит от наличия абразивных суспензий. Для использования в системе введения загрязнителя были признаны пригодными центробежные и кавитационные насосы.

В.2.3.2.2 При использовании центробежного насоса его устанавливают вертикально входным отверстием вниз или горизонтально сливным отверстием вниз.

В.2.3.3 Очистительный фильтр

Для очистительного фильтра системы введения загрязнителя применяют рекомендации и меры предосторожности, приведенные в В.2.2.3 для системы испытания фильтра, но учитывают, что в этом случае грязеемкость фильтра представляет первостепенную важность.

В.2.3.4 Регулятор температуры

Для теплообменников и/или нагревателей системы введения загрязнителя применяют рекомендации, приведенные в В.2.2.4 для системы испытания фильтра.

В.2.3.5 Расходомер

Любой расходомер, применяемый в системе введения загрязнителя, должен быть совместим с жидкостью с высоким содержанием абразивных частиц.

Приложение С
(справочное)

Примеры вычислений и графиков

П р и м е ч а н и е — В настоящем приложении приведены примеры результатов испытаний, вычислений и графиков, полученных в ходе типичного испытания методом многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент для определения характеристик фильтрования.

С.1 Предварительная информация

Перед проведением испытания регистрируют данные в соответствии с разделом 9:

- а) давление, при котором фильтроэлемент остается герметичным: 1500 Па;
- б) расход жидкости при испытании q : 100 л/мин;
- с) конечный перепад давлений на загрязненном фильтроэлементе: 400 кПа;
- д) прогнозируемые значения коэффициентов фильтрования: $\beta_{5(c)} = 4$, $\beta_{15(c)} = 75$;
- е) оцененная грязеемкость m_e : 40 г.

Для проведения испытания лабораторией были выбраны следующие условия:

- заданная начальная массовая концентрация загрязнителя в жидкости выше по потоку от испытываемого фильтра c_b : 10 мг/л,
- заданный расход жидкости при введении загрязнителя q : 0,25 л/мин,
- размеры подсчитываемых частиц: 5, 10, 15, 20 и 30 мкм(с).

Вычисляют t_{pr} по формуле (1) (см. 10.2.1)

$$t_{pr} = \frac{1000 \cdot 40 \text{ г}}{10 \text{ мг/л} \cdot 100 \text{ л/мин}} = 40 \text{ мин.}$$

Вычисляют V_{min} по формуле (2) (см. 10.2.2)

$$V_{min} = (1,2 \cdot 40 \text{ мин} \cdot 0,25 \text{ л/мин}) + 8 \text{ л} = 20 \text{ л.}$$

Вычисляют c'_i по формуле (3) (см. 10.2.3)

$$c'_i = \frac{10 \text{ мг/л} \cdot 100 \text{ л/мин}}{25 \text{ л/мин}} = 4000 \text{ мг/л.}$$

Вычисляют m по формуле (4) (см. 10.2.5)

$$m = \frac{4000 \text{ мг/л} \cdot 20 \text{ л}}{1000} = 80 \text{ г.}$$

С.2 Результаты испытания методом многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент

С.2.1 Испытание проводили с параметрами, указанными в разделе С.1; другие условия испытания и его результаты приведены на рисунке С.1. Результаты испытания, приведенные на рисунке С.1, получены вычислением $\bar{q}'_i$ по формуле (11) (см. 12.11) и $\bar{c}'_b$ — по формуле (12) (см. 12.12)

$$\bar{q}'_i = \frac{(20 - 11,4) \text{ л}}{34,2 \text{ мин}} = 0,252 \text{ л/мин};$$

$$\bar{c}'_b = \frac{3980 \text{ мг/л} \cdot 0,252 \text{ л/мин}}{100 \text{ л/мин}} = \frac{10 \text{ мг}}{\text{л}}.$$

Вычисляют m_i по формуле (13) (см. 13.2)

$$m_i = \frac{3980 \text{ мг/л} \cdot 0,252 \text{ л/мин} \cdot 34,2 \text{ мин}}{1000} = 34,3 \text{ г (округляем до 34 г)}.$$

С.2.2 Для вычисления грязеемкости m_R , и в дополнение к параметрам, вносимым в протокол испытания, необходимо учитывать расход жидкости, отводимой за пределы испытательного стенда q_d ниже по потоку от испытываемого фильтра (в данном примере 0,20 л/мин) и выше по потоку от испытываемого фильтра q_u (в данном примере 0,05 л/мин).

С.2.3 Вычисляют m_R по формуле (14) (см. 13.2)

$$m_R = 34,3 \text{ г} - \frac{22,3 \text{ мг/л} \cdot 24,5 \text{ л}}{1000} - \frac{0,2 \text{ л/мин} \cdot 34,2 \text{ мин} (22,3 - 10) \text{ мг/л}}{1000} - \frac{0,05 \text{ л/мин} \cdot 34,2 \text{ мин} (22,3 + 10) / 2 \text{ мг/л}}{1000} =$$

$$= 34,3 - 0,55 - 0,8 - 0,3 = 33,6 \text{ г (округляем до 34 г)}.$$

С.2.4 Каждое значение массы введенного загрязнителя, приведенное на рисунке С.1, было вычислено по формуле (15) (см. 13.4). Средние значения отсчетов частиц и коэффициентов фильтрования вычислены по формулам (5)—(10).

С.2.5 На рисунке С.2 приведен график зависимости перепада давлений на фильтроэлементе от массы введенного загрязнителя. Первая точка данных представляет собой перепад давлений на чистом фильтроэлементе в начале испытания, а каждая из остальных точек (минимально 10) представляет собой перепад давлений на фильтроэлементе в один из моментов снятия показаний по истечении от 10 % до 100 % действительного времени испытания. Эти значения также приведены на рисунке С.1.

С.2.6 По формуле (16) вычисляют интерполированный размер частиц для конкретных коэффициентов фильтрования (см. рисунок С.1). В примере для вычисления размера частиц x , где $\beta_{x(c)} = 75$, по формуле (16) для интерполяции были взяты значения 10 и 15 мкм(с).

$$x = \frac{[10 - 15] \text{ мкм(с)} \log \left(\frac{75}{21,1} \right)}{\log \left(\frac{21,1}{116} \right)} + 10 \text{ мкм(с)} = 13,7 \text{ мкм(с)}.$$

Размер частиц для $\beta_{x(c)} = 2$ не может быть вычислен, поскольку он будет меньше самого малого размера подсчитываемых частиц 5 мкм(с), а экстраполяция не допускается.

Испытательная лаборатория: <u>Испытательная лаборатория, взятая для примера</u>				
Дата испытания: <u>4 декабря 1999</u> Оператор: <u>ABC</u>				
Идентификационные данные фильтра и фильтроэлемента				
№ фильтроэлемента: <u>Типичный фильтроэлемент</u>		№ корпуса фильтра: <u>Типичный корпус фильтра</u>		
Навинчиваемый фильтроэлемент: <u>да / нет</u>		Минимальное давление, при котором фильтроэлемент герметичен (Па): <u>1500</u>		
Условия испытания				
Испытательная жидкость				
Тип: <u>Производитель жидкости XYZ</u>		Ссылка.: <u>Mil-H-5606</u>		№ партии <u>1234</u>
Вязкость при температуре испытания (мм²/с): <u>14,9</u>		Температура (°C) <u>37,2</u>		
Антистатическая присадка: <u>да X</u>		№ _____		Тип: <u>Stadis 450</u>
Электрическая проводимость (пСм/см): <u>1250</u>				
Загрязнитель				
Тип: <u>тестовая пыль ИСО 12103-A3</u>		№ партии: <u>390C</u>		
Система испытания фильтра				
Расход жидкости q (л/мин): <u>100</u>		Начальный объем жидкости (л): <u>25,0</u>		
Начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра c_b , (мг/л): <u>10,0</u>				
Объем жидкости по окончании испытания (л): <u>24,5</u>				
Система введения загрязнителя				
Параметры введения	В начале	В конце	Средние параметры введения	
Объем жидкости в системе (л)	20,0	11,4	Расход жидкости при введении загрязнителя q_i (л/мин)	0,252

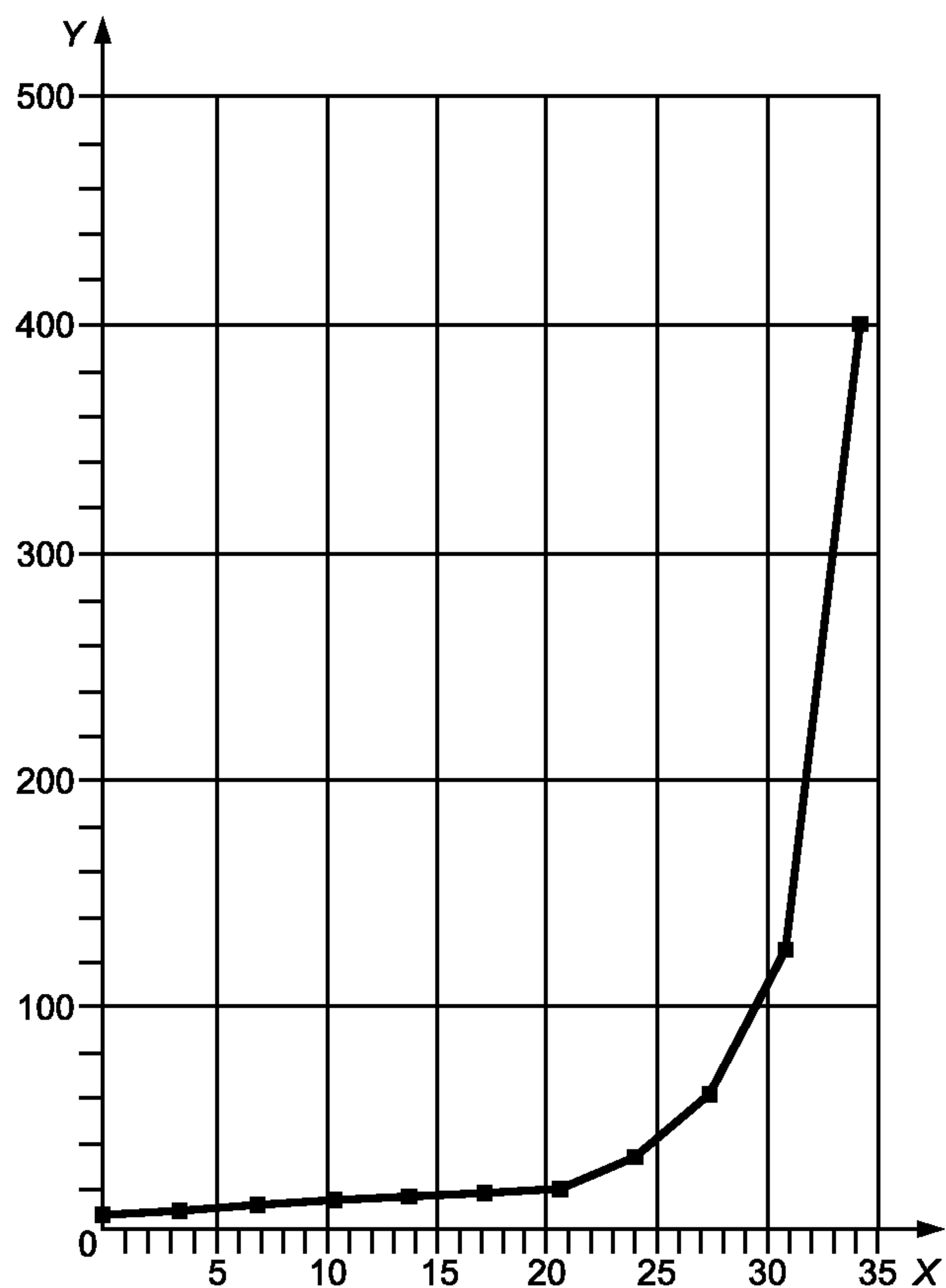
Рисунок С.1 — Пример заполненной формы протокола испытания фильтроэлемента методом многократного пропускания жидкости

Массовая концентрация загрязнителя (мг/л)	3979,7	3981,1	Массовая концентрация загрязнителя (мг/л)	3,980			
Система подсчета							
Местонахождение	АСЧ и датчик		Расход жидкости (мл/мин)	Коэффициент разбавления			
Выше по потоку	модель ABC 123, отношение сигнал-шум 21		100	1:1			
Ниже по потоку	модель ABC 123, отношение сигнал-шум 22		100	нет			
Калибровка счетчика: Метод: ИСО 11171 Дата: 4 декабря 1999							
Результаты испытаний							
Герметичность фильтроэлемента							
Давление, при котором появляется первый пузырек по ИСО 2942: 2190 Па							
Испытательная жидкость: Mil-H-5606							
Перепад давлений							
На корпусе фильтра (кПа): 31,0 На чистом собранном фильтре (кПа): 39,4							
На чистом фильтроэлементе (кПа): 8,4							
Конечный на загрязненном фильтроэлементе (кПа): 400							
Перепад давлений в зависимости от массы добавленного загрязнителя							
Момент снятия показаний, %	Время испытания, мин	Δр на фильтро-элементе, кПа	Масса введенного загрязнителя, г	Момент снятия показаний, %	Время испытания, мин	Δр на фильтро-элементе, кПа	Масса введенного загрязнителя, г
10	3,4	10,1	3,4	60	20,5	17,9	20,6
20	6,8	11,9	6,9	70	24,0	31,7	24,0
30	10,3	13,7	10,3	80	27,4	59,0	27,4
40	13,7	15,4	13,7	90	30,8	123	30,8
50	17,1	16,8	17,1	100	34,2	400	34,3
Грязеемкость							
Масса введенной ISO MTD m _i (г): 34 Грязеемкость по ISO MTD m _R (г): 34							
Массовая концентрация загрязнителя в жидкости выше по потоку от испытываемого фильтра при перепаде давлений 80 % конечного значения с ₈₀ (мкг/л): 22,3							
Коэффициент фильтрования β _{x(c)}							
Средний коэффициент фильтрования	2	10	75	100	200	1000	
Размер частиц, мкм(с)	< 5	7,80	13,7	14,6	15,9	18,7	

Результат испытаний

Число частиц в миллилитре и коэффициент фильтрования													
Момент снятия по- казаний		$d > 5$ мкм(с)	β	$d > 10$ мкм(с)	β	$d > 15$ мкм(с)	β	$d > 20$ мкм(с)	β	$d > 30$ мкм(с)	β	$d >$ мкм(с)	β
В начале испытания выше по потоку		0,50		0,20		0,10		0,00		0,00			
10 %	Выше по потоку	13900	6,2	1750	51,9	480	432	174	5490	29	∞		
	Ниже по потоку	2240		33,7		1,1		0,0		0,0			
20 %	Выше по потоку	14200	5,7	1760	45,0	481	45,0	179	4710	31	∞		
	Ниже по потоку	2490		39,1		1,7		0,0		0,0			
30 %	Выше по потоку	14400	5,1	1770	39,0	482	289	176	5770	30	7210		
	Ниже по потоку	2800		45,4		1,7		0,0		0,0			
40 %	Выше по потоку	15600	5,0	1890	35,3	520	252	192	5320	34	∞		
	Ниже по потоку	3100		53,5		2,1		0,0		0,0			
50 %	Выше по потоку	15500	4,8	1870	33,2	504	225	184	5010	31	∞		
	Ниже по потоку	3230		56,3		2,2		0,0		0,0			
60 %	Выше по потоку	15600	4,7	1860	30,5	504	177	186	2690	33	∞		
	Ниже по потоку	3350		60,9		2,9		0,1		0,0			
70 %	Выше по потоку	16000	4,3	1890	25,3	518	158	190	2590	33	7680		
	Ниже по потоку	3750		74,7		3,3		0,1		0,0			
80 %	Выше по потоку	16800	3,3	1910	16,3	508	80,9	187	1260	32	∞		
	Ниже по потоку	5050		117		6,3		0,1		0,0			
90 %	Выше по потоку	19400	2,6	2030	10,9	527	52,9	190	1280	32	∞		
	Ниже по потоку	7520		186		10,0		0,1		0,0			
100 %	Выше по потоку	21200	2,4	2090	9,3	532	43,3	192	753	33	∞		
	Ниже по потоку	8760		224		12,3		0,3		0,0			
Сред- нее	Выше по потоку	16300	3,9	1880	21,1	506	116	185	2130	32	37900		
Сред- нее	Ниже по потоку	4230		89,0		4,4		0,1		0,0			

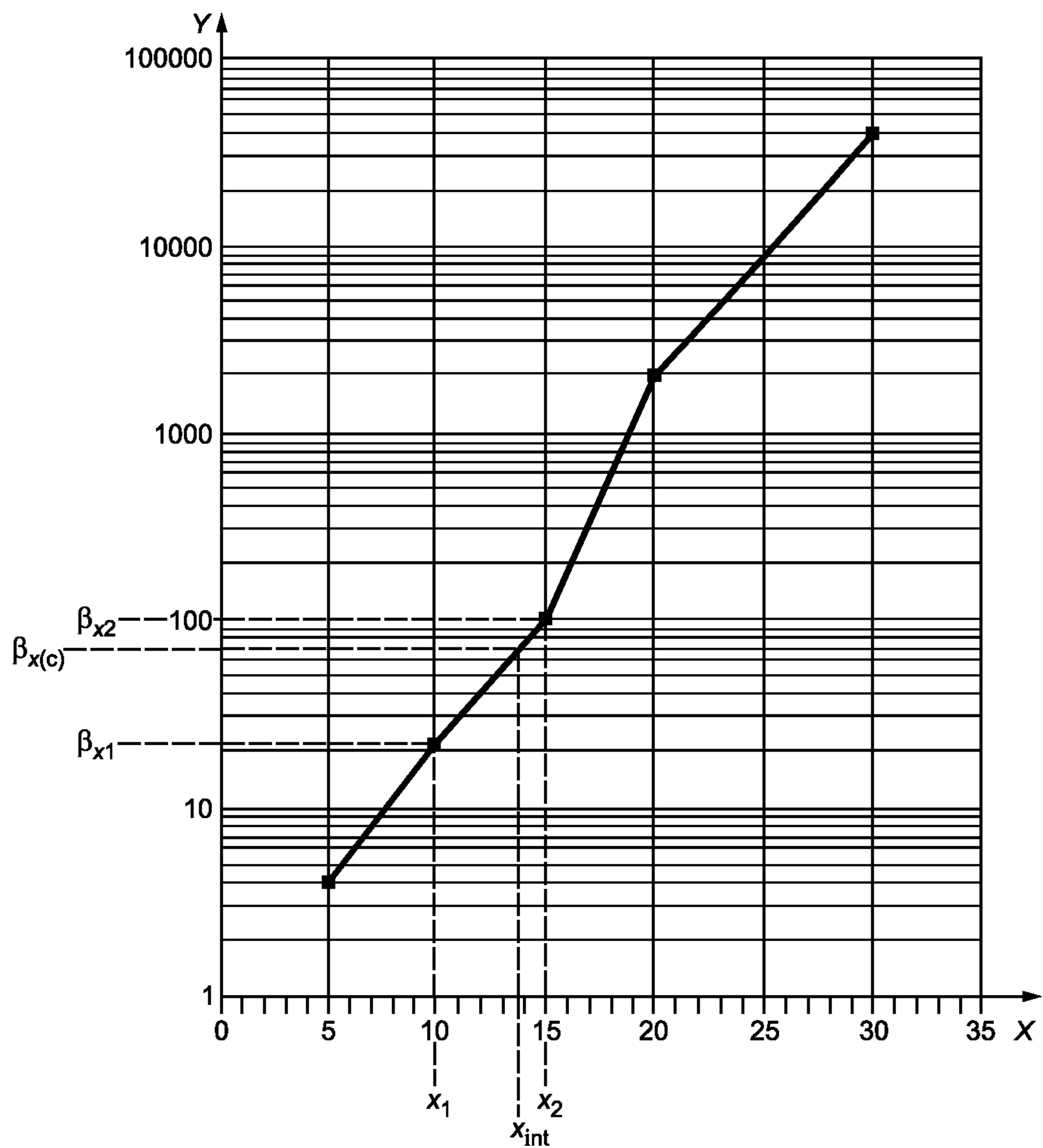
Рисунок С.1 — Лист 3



X — масса введенной тестовой пыли ИСО 12103-A3, г; Y — перепад давлений на фильтроэлементе, кПа

Рисунок С.2 — Пример графика зависимости перепада давлений на фильтроэлементе от массы введенного загрязнителя

С.2.7 На рисунке С.3 приведен график зависимости $\beta_{x(c)}$ от размера частиц x , на котором показаны прямолинейные участки, соединяющие точки данных, соответствующие различным размерам частиц. Линейная интерполяция по С.2.6 показана на примере размеров частиц $x_1 = 10$ мкм(с) и $x_2 = 15$ мкм(с), относящихся к $\beta_{x_1} = 21,1$ и $\beta_{x_2} = 116$ соответственно. Полученное при интерполяции значение $\beta_{x(c)} = 75$ относится к размеру частиц $x_{int} = 13,7$ мкм(с), из этого следует $\beta_{13,7(c)} = 75$.

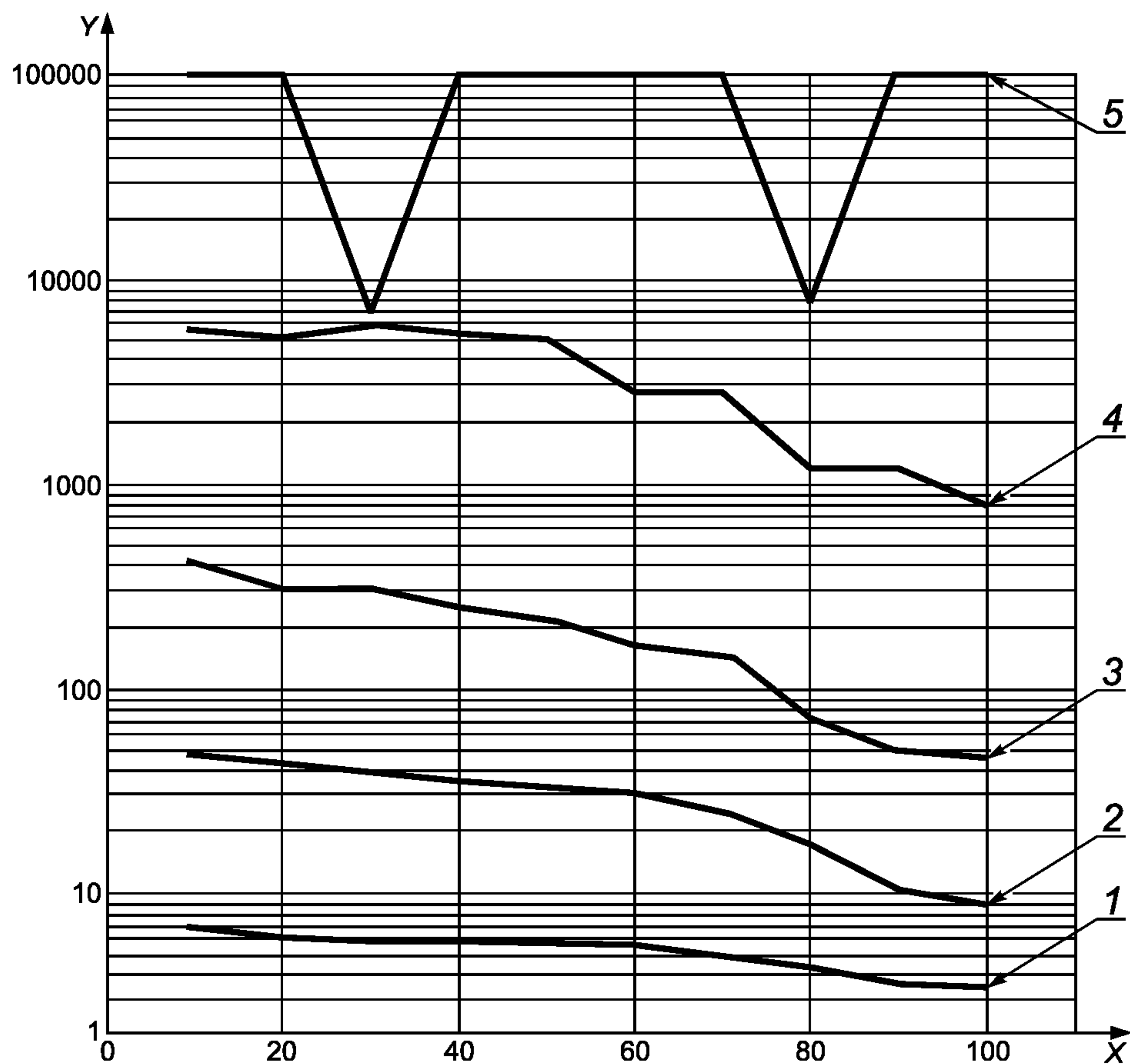


X — размер частиц, x , мкм(с); Y — коэффициент фильтрации $\beta_{x(c)}$

Примечание — $x_1 = 10$ мкм(с) $\beta_{x_1} = 21,1$;
 $x_2 = 15$ мкм(с) $\beta_{x_2} = 116$;
 $x_{int} = 13,7$ мкм(с) $\beta_{x(c)} = b_{13,7(c)} = 75$.

Рисунок С.3 — Пример графика зависимости коэффициента фильтрации от размера частиц

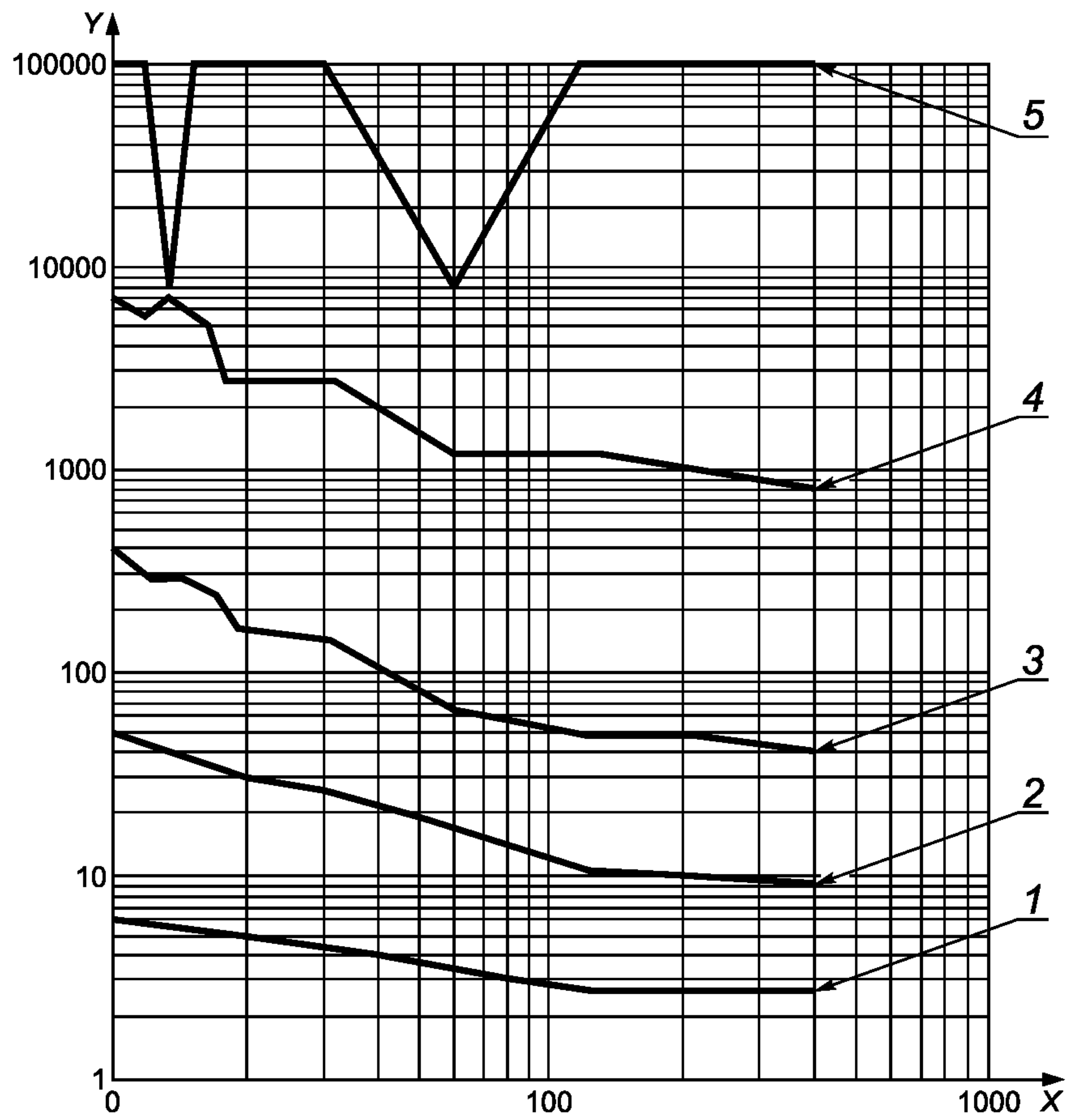
С.2.8 На рисунке С.4 приведен график зависимости среднего коэффициента фильтрации $\beta_{x(c)}$ при каждом размере частиц от времени испытания в процентах t_f . Эти значения также приведены на рисунке С.1. Несколько полученных значений для x при 30 мкм(с) были бесконечно большими; но точки приведены для $\beta_{x(c)} = 100000$.



X — время испытания в процентах t_f ; Y — коэффициент фильтрации $\beta_{x(c)}$; 1 — кривая для $x = 5$ мкм(с); 2 — кривая для $x = 10$ мкм(с); 3 — кривая для $x = 15$ мкм(с); 4 — кривая для $x = 20$ мкм(с); 5 — кривая для $x = 30$ мкм(с)

Рисунок С.4 — Пример графика зависимости коэффициента фильтрации от времени испытания

С.2.9 На рисунке С.5 приведен график зависимости среднего коэффициента фильтрации $\beta_{x(c)}$ при каждом размере частиц от перепада давлений на фильтроэлементе. Эти значения также приведены на рисунке С.1. Значения для $\beta_{x(c)} = \infty$ приведены для $\beta_{x(c)} = 100000$.



X — перепад давлений на фильтроэлементе, кПа; Y — коэффициент фильтрации $\beta_{x(c)}$; 1 — кривая для $x = 5$ мкм(с); 2 — кривая для $x = 10$ мкм(с); 3 — кривая для $x = 15$ мкм(с); 4 — кривая для $x = 20$ мкм(с); 5 — кривая для $x = 30$ мкм(с)

Рисунок С.5 — Пример графика зависимости коэффициента фильтрации от перепада давлений на фильтроэлементе

Приложение D
(справочное)**Сводка данных по результатам анонимного исследования для проверки процедуры,
установленной настоящим стандартом****D.1 Предварительные сведения**

Настоящее приложение разработано на основе приложения D ИСО 16889:1999¹⁾. Исходный текст был сокращен с целью приведения только информации для лабораторий, аккредитованных по ИСО/МЭК 17025, которым необходимо регулярно сравнивать результаты испытаний или проверок с результатами, полученными в других лабораториях, или проводить межлабораторные проверки.

Информация, относящаяся к области применения межлабораторных проверок и условиям испытаний, была взята из ИСО 16889:1999.

Поскольку протокол калибровки АСЧ, приведенный в предыдущей версии ИСО 16889:1999, был взят из ИСО 11171:1999, а в качестве загрязнителя применяли тестовую пыль ИСО 12103-А3 из конкретной партии, использовавшейся в те годы, в настоящем стандарте не указаны абсолютные отсчеты частиц, а в протоколе приведены только статистические данные. В настоящем стандарте коэффициенты фильтрования вычислены на основе синхронизируемых непрерывных интерактивных отсчетов частиц, поэтому в стандарт не было включено сравнение со средневзвешенными по времени коэффициентами фильтрования, полученными по ИСО 16889:1999.

D.2 Введение

ИСО 16889:1999 был разработан взамен ИСО 4572:1981²⁾. При пересмотре были введены новые требования к точности приборов и оборудования, улучшенной за счет процедур калибровки и аттестации, и к условиям испытания, которые были определены более точно.

Когда пересмотренный документ перешел в соответствующую стадию разработки, была организована международная межлабораторная проверка («анонимное исследование») с целью:

а) количественной оценки общих отклонений результатов в лаборатории и между лабораториями, в том числе влияния изменений, внесенных в процедуру калибровки АСЧ и других измерительных приборов, аттестации испытательного оборудования и условий работы; полученные значения необходимы лабораториям, испытывающим фильтры и соответствующим требованиям ИСО/МЭК 17025, или лабораториям, которым необходимо сравнить полученные результаты с результатами других лабораторий;

б) проверки правильности выбора рабочей группой ИСО технических средств на основе влияния этого выбора (или отсутствия влияния) на результаты измерений.

К моменту проведения испытаний (лето 1994), ИСО 11171 и ИСО 11943, устанавливающие процедуры калибровки АСЧ, на которые даны ссылки в ИСО 16889:1999, еще не были опубликованы. Поэтому АСЧ были откалиброваны в соответствии с ИСО 4402:1991³⁾ с использованием тонкодисперсной тестовой пыли для воздухоочистителей (ACFTD)⁴⁾. Вследствие этого действительные размеры частиц загрязнителя могли отличаться от размеров, представленных в протоколе испытаний, а размеры частиц, приведенные в соответствующем протоколе в настоящем стандарте, должны быть пересчитаны в соответствии с ИСО/ТО 16386:1999 (таблица 1) для сравнения с результатами, полученными методом, установленным в настоящем стандарте.

D.3 Протокол внутрилабораторной проверки**D.3.1 Общие положения**

В проверке, контролируемой Национальной Ассоциацией по гидравлике (США), участвовали двадцать семь лабораторий из восьми стран. Каждая лаборатория должна была:

- а) откалибровать и проверить АСЧ и системы подсчета частиц в интерактивном режиме;
- б) проверить испытательный стенд, включая саму систему испытания фильтра и систему введения загрязнителя; и
- в) испытать фильтры разного типа в разных режимах испытания, установленных в ИСО 16889:1999, и при некоторых дополнительных условиях.

¹⁾ Отменен и заменен на настоящий стандарт.

²⁾ ИСО 4572 Гидропривод объемный — Фильтры — Многопроходной метод для оценки характеристик фильтрования, который был отменен и заменен ИСО 16889:1999.

³⁾ ИСО 4402:1991 «Гидропривод объемный — Калибровка автоматических счетчиков частиц в жидкостях — Метод с использованием классифицированной тонкодисперсной тестовой пыли для воздухоочистителей», замененный на ИСО 11171:1999.

⁴⁾ ACFTD — Air Cleaner Fine Test Dust (тонкодисперсная тестовая пыль для воздухоочистителей).

Все результаты испытаний, закодированные таким образом, чтобы нельзя было определить лабораторию, из которой они поступили, были отправлены в отдел контроля межлабораторной проверки для статистического анализа, выполненного в соответствии с ИСО 5725 (все части).

Результаты, полученные от 21-й лаборатории из восьми стран (шесть наборов результатов испытаний были признаны непригодными и их не учитывали при статическом анализе), приведены в D.3.2, D.4 и D.5, а сделанные выводы — в D.7.

D.3.2 Испытываемые фильтры и условия испытаний

В соответствии с договоренностью были испытаны фильтры трех типов при различных условиях, приведенных в таблице D.1.

Одинаковые для всех испытаний условия — вязкость жидкости 15 мм²/с и конечный перепад давлений на фильтре (Δp_f) 100 кПа. Переменной величиной было отношение общего объема жидкости в испытательном стенде к ее объемному расходу при испытании (см. 10.3.4); в половине лабораторий общий объем жидкости в испытательном стенде в литрах составлял 25 % объемного расхода жидкости при испытании, в других лабораториях — 50 % объемного расхода при испытании.

Т а б л и ц а D.1 — Сводка условий испытаний

Тип фильтра	Число испытанных фильтров	Жидкость	Массовая концентрация тестовой пыли (ISO MTD), мг/л	Антистатическая присадка	Электропроводность, пСм/м	Расход жидкости, л/мин
1	28	MIL-H-5606	3	нет	< 1000	100
	14			да	> 1000	
	2	MIL-H-23699		нет	—	
2	29	MIL-H-5606	10	нет	< 1000	100
	18			да	> 1000	
	2	MIL-H-23699		нет	—	
3	4	MIL-H-5606	15	да	> 1000	95

D.4 Результаты предварительной калибровки и аттестации

D.4.1 Калибровка автоматических счетчиков частиц и аттестация интерактивной системы подсчета частиц

Каждой лабораторией были откалиброваны АСЧ по ИСО 4402 с использованием калибровочной суспензии, приготовленной в соответствии с ИСО 4402, предоставленной отделом контроля межлабораторной проверки. Системы подсчета частиц в интерактивном режиме были откалиброваны в соответствии с ИСО 11943 с использованием одной партии тестовой пыли ИСО 12103-A3, предоставленной отделом контроля межлабораторной проверки. Результаты калибровок приведены в ИСО 11943, приложении С.

D.4.2 Проверка испытательного стенда для испытания фильтра методом многократного пропускания жидкости

Каждая лаборатория должна была выполнить проверку системы испытания фильтра в соответствии с разделом 8 настоящего стандарта. Ни в одной из лабораторий не проводили испытание при массовой концентрации загрязнителя 15 мг/л. В разных лабораториях объем жидкости, в котором подсчитывались частицы при каждом отсчете, был разным: 1, 10, 20, 25, 30 и 50 мл. Результаты испытания, исключая непригодные значения, приведены в таблице D.2.

Т а б л и ц а D.2 — Средние отсчеты частиц размером более выбранного в миллилитре при массовой концентрации загрязнителя 1 мг/л и соответствующие им стандартные отклонения и коэффициенты вариации

Статистический параметр	Размер частиц, мкм										
	1	2	3	5	7	10	12	15	20	30	40
Среднее значение	2030,1	1644,6	1274,2	740,8	454,1	212,1	128,8	66,9	28,5	7,7	2,5
Стандартное отклонение	6,1	72,4	48,2	25,8	22,9	11,1	7,7	4,7	2,2	1,3	0,5
Коэффициент вариации	0,003	0,044	0,038	0,035	0,050	0,052	0,060	0,070	0,078	0,169	0,184

D.4.3 Проверка системы введения загрязнителя
Каждой лабораторией была выбрана заданная массовая концентрация загрязнителя в жидкости системы введения загрязнителя и проведены измерения для ее проверки. Результаты измерений приведены в таблице D.3.

Т а б л и ц а D.3 — Массовая концентрация загрязнителя в гидробаке системы введения загрязнителя

№ лабо- рати- рии	Заданная массовая концен- трация, мг/л	Измеренная массовая концентрация, мг/л				Средняя массовая концентрация, мг/л	Отклонение между пробами ^{a)} %	Разность между средней измерен- ной и заданной массовыми кон- центрациями, ^{b)} %
		1	2	3	4			
1	1890	1857	1881	1879	1853	1867	0,8	1,2
2	14710	14900	14794	14582	14573	14712	1,3	0,0
3	—	537	560	512	523	533	5,1 ^{c)}	—
4	1000	1005	1017	1004	1000	1007	1,0	0,7
5	3409	3,33	3,25	3,25	3,22	3,26	2,1	—
6	1000	993	1003	1003	1003	1000	0,7	0,0
8	3400	3407	3404	3391	3395	3399	0,2	0,0
9	1500	1417	1423	1461	1408	1427	2,4	4,9
10	2200	2219	2212	2272	2208	2228	2,0	1,3
11	—	1774	1729	1750	1737	1748	1,5	—
12	3000	3119	2995	3071	3095	3070	2,4	2,3
13	1600	1652	1690	1606	1680	1657	3,1	3,6
14	2000	1873	1881	1792	1825	1843	2,8	7,9
15	1110	1076	1081	1039	1031	1057	2,5	4,8
16	9463	9610	9998	9846	10019	9868	2,6	4,3
19	8516	8489	8485	8444	8459	8459	0,3	0,6
19	5678	5657	5653	5664	5653	5657	0,1	0,4
22	8485	8693	8529	8564	8698	8621	1,1	1,6
24	1100	1015	1030	1055	1098	1050	4,6	4,6
26	5000	5048	5030	5136	5076	5073	1,3	1,5
27	4000	4053	3996	4021	4022	4023	0,7	0,6
28	1500	1289	1263	1384	1377	1328	4,9	11,5 ^{d)}
Среднее значение							2,2	3,5
^{a)} Максимальное отклонение между пробами составляет 5 %. ^{b)} Максимальная разность между средней измеренной и заданной массовыми концентрациями составляет 10 %. ^{c)} Превышает максимально допустимое отклонение между пробами на 0,1 %. ^{d)} Превышает максимально допустимую разность между средней измеренной и заданной массовыми концен-трациями на 1,5 %.								

D.5 Результаты испытания фильтров 1-го, 2-го и 3-го типа методом многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент и условия испытания
D.5.1 В таблице D.4 приведено общее число испытанных фильтров каждого типа и число лабораторий, испы-тавших эти фильтры.

Т а б л и ц а D.4 — Типы испытанных фильтров, число испытанных фильтров каждого типа и число лабораторий, испытавших эти фильтры

Тип фильтра	Число испытанных фильтров	Число лабораторий
1	44	20
2	47	21
3	4	2

D.5.2 В таблице D.5 приведено число фильтров, испытанных при каждом сочетании условий испытания.

Т а б л и ц а D.5 — Общее число фильтров каждого типа, испытанных при каждом сочетании условий испытания

Тип фильтра	Расход жидкости, л/мин	Конечный перепад давлений, кПа	Начальная массовая концентрация загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра, мг/л	Число фильтров			
				Тип жидкости		Электрическая проводимость жидкости	
				MIL-H-5606	MIL-L-23699	<1000 пСм/м	>1000 пСм/м
1	100	400	3	42	2	28	14
2	100	400	10	47	2	29	18
3	95	400	15	4	0	4	0
П р и м е ч а н и е — Были использованы жидкости двух типов: стандартная MIL-H-5606 с антистатической присадкой или без нее (что может объяснить уровни электрической проводимости жидкости ниже или выше 1500 пСм/м) и в качестве альтернативы жидкость MIL-L-23699, смазочная жидкость для турбин на основе сложного полиэфира с естественно высокой электрической проводимостью.							

D.5.3 Все результаты по грязеемкости и коэффициентам фильтрования испытанных фильтров приведены в таблицах D.6—D.10.

Т а б л и ц а D.6 — Перепад давлений на чистом фильтроэлементе

Тип испытания	Фильтры 1-го типа				Фильтры 2-го типа			
	Δp , кПа	COV, %	r , %	R , %	Δp , кПа	COV, %	r , %	R , %
Все испытания	19	18	29	51	9,0	30	19	87
Испытание с жидкостью, имеющей электрическую проводимость > 1000 пСм/м	19	25	35	55	8,2	37	12	109
Испытание с жидкостью, имеющей электрическую проводимость < 1000 пСм/м	19	11	36	31	9,9	31	11	89

Т а б л и ц а D.7 — Масса введенного загрязнителя

Тип испытания	Фильтры 1-го типа				Фильтры 2-го типа			
	M , г	COV, %	r , %	R , %	M , г	COV, %	r , %	R , %
Все испытания	36,5	17	18	47	40,6	10	16	29
Испытание с жидкостью, имеющей электрическую проводимость > 1000 пСм/м	32,9	10	9	23	40,1	9	8	25

Окончание таблицы D.7

Тип испытания	Фильтры 1-го типа				Фильтры 2-го типа			
	<i>M</i> , г	COV, %	<i>r</i> , %	<i>R</i> , %	<i>M</i> , г	COV, %	<i>r</i> , %	<i>R</i> , %
Испытание с жидкостью, имеющей электрическую проводимость < 1000 пСм/м	37,6	16	22	36	40,2	10	7	28

Т а б л и ц а D.8 — Результаты, относящиеся к среднему размеру частиц для фильтров 1-го типа и условий испытаний при коэффициенте фильтрации 1000

Коэффициент фильтрации β	Все испытания				Испытание с жидкостью, имеющей электрическую проводимость > 1000 пСм/м				Испытание с жидкостью, имеющей электрическую проводимость < 1000 пСм/м			
	Средний размер частиц, мкм	COV, %	<i>r</i> , %	<i>R</i> , %	Средний размер частиц, мкм	COV, %	<i>r</i> , %	<i>R</i> , %	Средний размер частиц, мкм	COV, %	<i>r</i> , %	<i>R</i> , %
1000	3,3	28	23	80	3,6	21	22	59	3,3	32	26	108

Т а б л и ц а D.9 — Результаты, относящиеся к среднему размеру частиц для фильтров 2-го типа и условий испытаний при значениях коэффициента фильтрации 10, 75, 100, 200 и 1000

Коэффициент фильтрации β	Все испытания				Испытание с жидкостью, имеющей электрическую проводимость > 1000 пСм/м				Испытание с жидкостью, имеющей электрическую проводимость < 1000 пСм/м			
	Средний размер частиц, мкм	COV, %	<i>r</i> , %	<i>R</i> , %	Средний размер частиц, мкм	COV, %	<i>r</i> , %	<i>R</i> , %	Средний размер частиц, мкм	COV, %	<i>r</i> , %	<i>R</i> , %
10	7,6	15	11	42	7,9	9	7	26	7,5	18	8	53
75	12,6	16	8	45	12,7	11	3	33	12,1	16	6	47
100	13,2	17	9	47	13,2	11	3	31	13,2	20	10	56
200	14,1	12	6	34	14,4	10	3	29	13,8	13	5	38
1000	16,7	10	6	30	15,9	4	5	32	17,0	12	5	34

Т а б л и ц а D.10 — Результаты для фильтров 3-го типа и условий испытаний, относящиеся к среднему размеру частиц и соответствующим коэффициентам фильтрации

Параметр	Перепад давлений на чистом фильтро-элементе	Емкость		Коэффициент фильтрации для размера частиц					Размер частиц (мкм) при коэффициенте фильтрации					
		Масса введенного загрязнителя	Масса оставшегося загрязнителя	10, мкм	20, мкм	25, мкм	30, мкм	40, мкм	$\beta=2$	$\beta=10$	$\beta=75$	$\beta=100$	$\beta=200$	$\beta=1000$
Среднее	4,5 кПа	39,3 г	36,2 г	1,22	1,98	2,88	4,85	21,1	19,7	34,8	31,1	31,3	31,6	32,4
COV	38 %	8 %	10 %	—	—	7 %	18 %	18 %	—	—	—	—	—	—

D.6 Обсуждение результатов испытаний фильтров методом многократного пропускания жидкости через фильтроэлемент

Вариация средних результатов между лабораториями, где использовалась и не использовалась антистатическая присадка (т. е. использовалась жидкость с электрической проводимостью более или менее 1000 пСм/м соответственно), была очень небольшой вне зависимости от рассматриваемого параметра (начальный перепад давлений, масса введенного загрязнителя, вычисленный размер частиц). Результаты, полученные для фильтров 3-го типа и соответствующих условий испытаний, оказались не пригодными для вычисления статистических параметров.

Вариация вычисленных размеров частиц для различных коэффициентов фильтрования β немного выше для фильтров 1-го типа, чем для фильтров 2-го типа. Вероятно, это частично обусловлено более низкой массовой концентрацией загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра при режиме испытания 1 (3 мг/л) по сравнению с режимом испытания 2 (10 мг/л). Это в сочетании с большей эффективностью фильтров 1-го типа приводит к более низким отсчетам частиц ниже по потоку от испытываемого фильтра и большему разбросу значений. Для улучшения результатов рекомендуется по возможности применять режимы испытания 2 и 3 при массовой концентрации загрязнителя выше по потоку от испытываемого фильтра 10 или 15 мг/л и больший объем жидкости, анализируемой в АСЧ при каждом отсчете.

D.7 Заключение

На основе повторяемости и воспроизводимости результатов испытаний, полученных на каждом этапе межлабораторной проверки, был сделан вывод о том, что процедуры испытаний, установленные настоящим стандартом, пригодны.

Приложение ДА
(справочное)

**Сведения о соответствии ссылочных международных стандартов ссылочным
национальным стандартам Российской Федерации**

Т а б л и ц а ДА.1

Обозначение ссылочного международного стандарта	Степень соответствия	Обозначение и наименование соответствующего национального стандарта
ИСО 1219-1	—	*
ИСО 2942	IDT	ГОСТ Р ИСО 2942—2010 «Гидропривод объемный. Фильтроэлементы. Испытания на герметичность и определение точки появления первых пузырьков»
ИСО 3722	IDT	ГОСТ Р 50557—93 (ИСО 3722—76) «Гидропривод объемный. Сосуды для проб жидкости. Оценка и контроль способов очистки»
ИСО 3968	IDT	ГОСТ Р ИСО 3968—2011 «Гидропривод объемный. Фильтры. Оценка зависимости перепада давления на фильтре от параметров потока»
ИСО 4021	—	*
ИСО 4405	—	*
ИСО 5598	IDT	ГОСТ 17752—81 «Гидропривод объемный и пневмопривод. Термины и определения» ГОСТ 26070—83 «Фильтры и сепараторы для жидкостей. Термины и определения»
ИСО 5725-1:1994	IDT	ГОСТ Р ИСО 5725-1—2002 «Точность (правильность и прецизионность) методов и результатов измерений. Часть 1. Основные положения и определения»
ИСО 5725-2:1994	IDT	ГОСТ Р ИСО 5725-2—2002 «Точность (правильность и прецизионность) методов и результатов измерений. Часть 2. Основной метод определения повторяемости и воспроизводимости стандартного метода измерений»
ИСО 5725-3:1994	IDT	ГОСТ Р ИСО 5725-3—2002 «Точность (правильность и прецизионность) методов и результатов измерений. Часть 3. Промежуточные показатели прецизионности стандартного метода измерений»
ИСО 5725-4:1994	IDT	ГОСТ Р ИСО 5725-4—2002 «Точность (правильность и прецизионность) методов и результатов измерений. Часть 4. Основные методы определения правильности стандартного метода измерений»
ИСО 5725-5:1998	IDT	ГОСТ Р ИСО 5725-5—2002 «Точность (правильность и прецизионность) методов и результатов измерений. Часть 5. Альтернативные методы определения прецизионности стандартного метода измерений»
ИСО 5725-6:1994	IDT	ГОСТ Р ИСО 5725-6—2002 «Точность (правильность и прецизионность) методов и результатов измерений. Часть 6. Использование значений точности на практике»
ИСО 11171:1999	—	*
ИСО 11943:1999	IDT	ГОСТ Р ИСО 11943—2010 «Гидропривод объемный. Интерактивные автоматические системы подсчета частиц в жидкости. Методы калибровки и аттестации»

Окончание таблицы ДА.1

Обозначение ссылочного международного стандарта	Степень соответствия	Обозначение и наименование соответствующего национального стандарта
ИСО 12103-1:1997	—	*
* Соответствующий национальный стандарт отсутствует. До его утверждения рекомендуется использовать перевод на русский язык данного международного стандарта. Перевод данного международного стандарта находится в Федеральном информационном фонде технических регламентов и стандартов. П р и м е ч а н и е — В настоящей таблице использовано следующее условное обозначение степени соответствия стандартов: - IDT — идентичные стандарты.		

Библиография

- [1] ISO/TR 16144¹⁾ Hydraulic fluid power — Calibration of liquid automatic particle counters — Procedures (ИСО/ТО 16144, Гидропривод объемный. Калибровка автоматических счетчиков частиц в жидкости. Аттестация стандартных образцов SRM 2806)
- [2] ISO/TR 16386:1999²⁾ Impact of changes in ISO fluid power particle counting — Contamination control and filter test standards (ИСО/ТО 16386:1999, ИСО методы подсчета частиц в гидравлической жидкости. Стандарты на контроль загрязнения и испытания фильтров)
- [3] ISO/IEC 17025³⁾ General requirements for the competence of testing and calibration laboratories (ИСО/МЭК 17025, Общие требования к компетентности испытательных и калибровочных лабораторий)
- ASTM D4308—95 Standard Test Method for Electrical Conductivity of Liquid Hydrocarbons by Precision Meter (Метод определения электрической проводимости жидких углеводородов с помощью прецизионного измерения)

¹⁾ ISO/TR 16144 соответствует ГОСТ Р 54012—2010/ISO/TR 16144:2002 «Гидропривод объемный. Калибровка автоматических счетчиков частиц в жидкости. Аттестация стандартных образцов SRM 2806»

²⁾ ISO/TR 16386:1999 соответствует ГОСТ Р 54013—2010/ISO/TR 16386:1999 «Гидропривод объемный. ИСО методы подсчета частиц в гидравлической жидкости. Стандарты на контроль загрязнения и испытания фильтров».

³⁾ ISO/IEC 17025 соответствует ГОСТ Р ИСО/МЭК 17025—2006 «Общие требования к компетенции испытательных и калибровочных лабораторий».

УДК 628.5:621.892:006.354

ОКС 23.100.60

T58

ОКП 02 5000
41 4000

Ключевые слова: гидропривод объемный, фильтры, фильтроэлемент, характеристики, испытания, метод, многократное фильтрование

Редактор *А.В. Маркин*
Технический редактор *Н.С. Гришанова*
Корректор *Л.Я. Митрофанова*
Компьютерная верстка *В.И. Грищенко*

Сдано в набор 25.06.2012. Подписано в печать 13.08.2012. Формат 60x84¹/₈. Гарнитура Ариал. Усл. печ. л. 5,12.
Уч.-изд. л. 4,65. Тираж 114 экз. Зак. 693.

ФГУП «СТАНДАРТИНФОРМ», 123995 Москва, Гранатный пер., 4.
www.gostinfo.ru info@gostinfo.ru

Набрано во ФГУП «СТАНДАРТИНФОРМ» на ПЭВМ.
Отпечатано в филиале ФГУП «СТАНДАРТИНФОРМ» — тип. «Московский печатник», 105062 Москва, Лялин пер., 6.