

УДК 66.067

## **ИССЛЕДОВАНИЯ И ВЫБОР ПАРАМЕТРОВ ФИЛЬТРА ТИПА «ЗИГЗАГ» ДЛЯ ОЧИСТКИ РАБОЧЕЙ ЖИДКОСТИ ГОРНЫХ МАШИН**

Скляров Н.А., канд. техн. наук, проф.,

Донецкий национальный технический университет;

Панчеха Ю.С., канд. техн. наук, ЗАО «Фирма Союз-01»,

Москва; Скляров В.Н., инженер, ООО «Садко».

*Предложена конструкция фильтра для очистки водомасляной эмульсии от загрязняющих примесей с использованием в качестве фильтроэлементов открытоячеистого пенополиуретана типа «Зигзаг» и установлены его параметры.*

*The design of the filter for clearing water-oil emulsion from polluting impurity with use of the "Zigzag" type foamed open-cell structure polyurethane as filtering element is offered and its parameters are established.*

### ***Проблема и её связь с научными и практическими задачами.***

Долговечность гидрооборудования угледобывающих комплексов в значительной степени зависит от наличия в рабочей жидкости загрязняющих примесей, включающих кварцевые и пиритные частицы с микротвердостью до 8,5-10 кН/мм<sup>2</sup> при микротвердости поверхности трения деталей примерно 2,8 кН/мм<sup>2</sup>. Так, например, на одну гидростойку механизированной крепи их количество составляет соответственно 26,91 и 4,9 тыс.шт. Глубина основной массы рисок находится в пределах 0,02-0,14 мм, ширина их 0,03-0,2 мм диной 100-500мм [1].

Таким образом, причинами износа рабочих поверхностей гидро стоек являются повреждаемость и износ зеркала цилиндра кварцевыми и пиритными частицами. Поэтому разработка средств и способов снижения загрязнения рабочей жидкости является актуальной научной задачей.

***Анализ исследований и публикаций.*** Одним из основных путей увеличения долговечности деталей гидроузлов является повышение качества очистки рабочей жидкости от загрязняющих примесей. Для этих целей широко используются фильтры, которые в свою очередь делятся на фильтры грубой очистки (щелевые 70...100 мкм, проволочные 40...200 мкм, из стекловолокна 30...120 мкм, сетчатые

15...50 мкм) и фильтры тонкой очистки (металлокерамические - до 1 мкм, бумажные – 3 мкм, тканые 10 мкм, фетровые 10 мкм, из спекшейся металлической сетки 3 мкм) [2].

В общем случае закономерности процесса фильтрации в гидравлических фильтрах определяются механическим удержанием частиц и адсорбционным эффектом.

Общими недостатками фильтров тонкой очистки является низкая пропускная способность и малая грязеёмкость рабочего пространства. Грязеёмкость объемных фильтров из объемнофильтрующих материалов выше, так как она определяется их объемом [2].

Для очистки промышленных газов от загрязняющих примесей применяют объемные фильтры, а в качестве материала фильтроэлементов используют открытаячеистые пенополиуретаны. Пенополиуретановые фильтры обладают высокой эффективностью. Материал фильтра имеет ряд преимуществ, а именно: низкая стоимость материала, полностью открытаячеистая структура материала обеспечивает низкое значение перепада давления на фильтре при больших расходах и высокую грязеёмкость. В связи с перечисленными достоинствами указанные фильтры могут быть весьма перспективными для применения в гидросистемах горных машин.

**Постановка задачи.** В настоящей работе решаются следующие задачи:

- анализ видов эксплуатационной повреждаемости поверхностей деталей гидроузлов;
- исследование состава, твердости и источника загрязняющих примесей рабочей жидкости гидросистем;
- разработка конструкции фильтра;
- разработка установки для исследования параметров фильтров;
- разработка методики исследований

**Изложение материала и результаты.** Для улучшения очистки рабочей жидкости угледобывающих комплексов был разработан фильтр новой конструкции (авторское свидетельство № 1153949) [3], в котором жидкость, протекающая через фильтр, движется через зигзагообразный лабиринт (рис. 1).

В указанном фильтре в пазах 1 корпуса 2 устанавливаются жесткие перегородки 3, между которыми размещены фильтроэлементы 4, имеющие размеры *a*, *b*, *H* в деформированном состоянии.

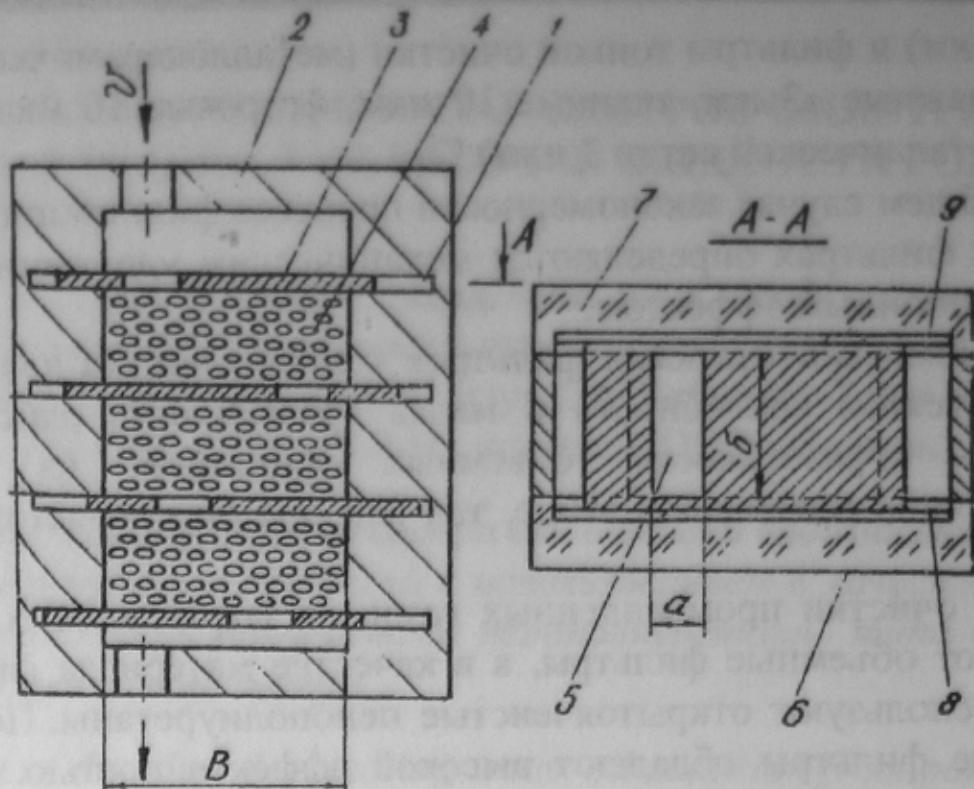


Рисунок 1 - Схема фільтра типу «Зигзаг»

Перегородки 3, выполненные с прямоугольными сквозными окнами, имеющими размеры «*a*, *b*», устанавливались в пазах 1 корпуса 2 с возможностью установочных перемещений так, что параметры фильтра – ширина щелей «*a*», образуемые окнами 5 перегородок 3, с корпусом 2, расположение окон 5 и щелей друг относительно друга можно было регулировать в широких пределах. К корпусу 2 с обеих сторон прикреплялись крышки 6, 7, выполненные из прозрачного материала (оргстекло) для наблюдения процессов, происходящих в фильтроэлементах 4 фильтра, при этом в крышках 6, 7 имелись пазы 8, 9, расположение которых совпадало с расположением пазов 1 корпуса 2 и в которые заходили жесткие перегородки 3. В пазах 1, 8, 9 имелись уплотняющие элементы, которые исключили перетоки жидкости через зазоры между перегородками 3 и указанными выше пазами.

В качестве фильтроэлементов фильтра использовались образцы призматической формы с размерами « $\delta_0 \times b_0 \times H_0$ » в недеформированном состоянии, изображенные на рис.2.

В качестве материала фильтроэлементов использован эластичный открытаячеистый пенополиуретан марки ППУ-ЭО-130 ТУ-6-05-221-710-83.

Фильтроэлемент может быть сдеформирован в трех направлениях, имея при этом следующие коэффициенты относительной деформации:

$$K_1 = (b_0 - b)/b_0; \quad K_2 = (\delta_0 - \delta/\delta_0); \quad K_3 = (H_0 - H)/H_0,$$

где  $b$ ,  $\delta$ ,  $H$  и  $b_0$ ,  $\delta_0$ ,  $H_0$  - соответственно размеры фильтроэлемента в деформированном и свободном состояниях.

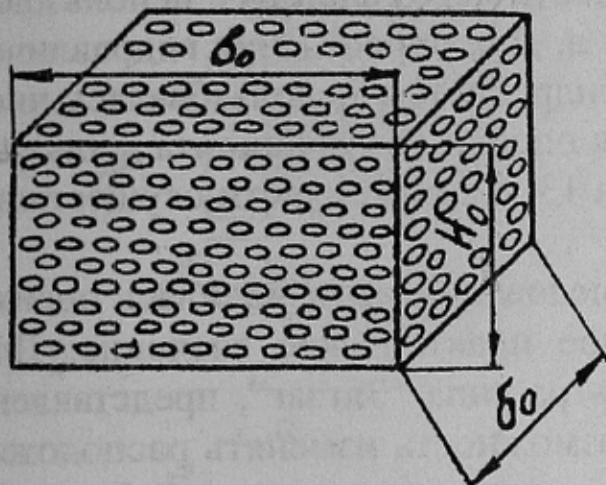


Рисунок 2 – Фильтроэлемент из пеноизолиуретана в недеформированном состоянии

В процессе исследования коэффициенты  $K_2 = K_3 = 0,25 = \text{const}$  - не изменялись. Изменению подвергался коэффициент  $K_1$  в пределах 0,20...0,60.

Для исследования параметров фильтра типа "Зигзаг" разработана лабораторная установка (рис.3), в основе которой использовались современные требования, рекомендации и конструктивные особенности устройств такого же класса.

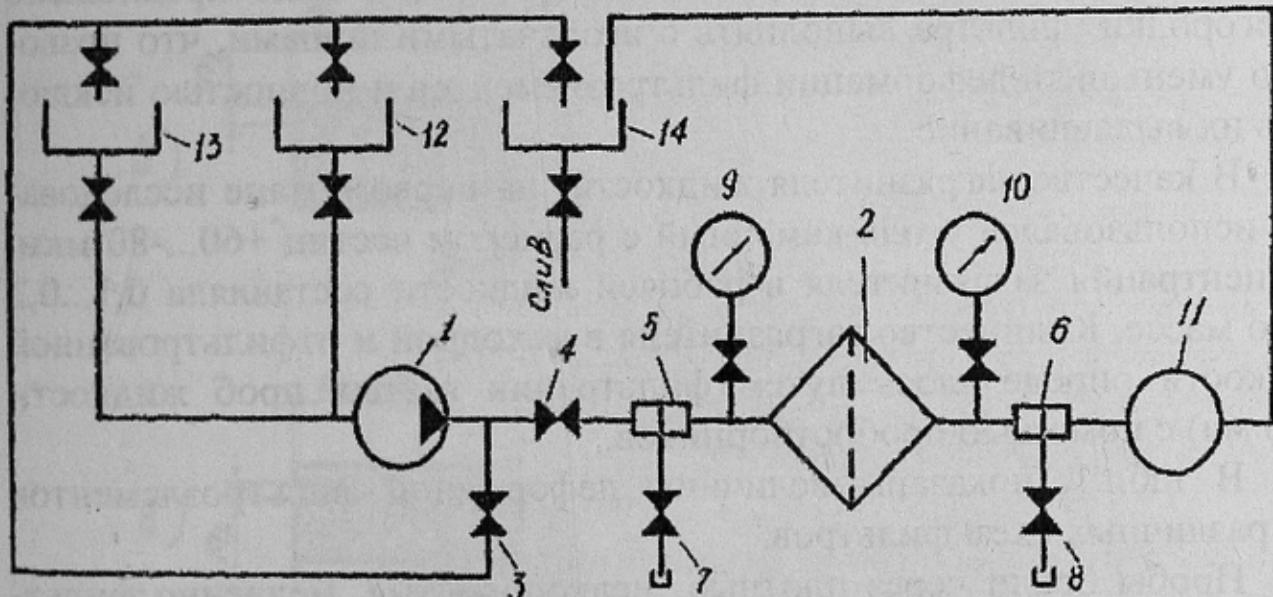


Рисунок 3 – Схема установки для исследования параметров фильтров

Для подачи рабочей жидкости был использован шестеренчатый насос 1 типа БГ 11-12. Регулирование расхода жидкости через фильтр 2 осуществлялось вентилями 3, 4. Для отбора проб жидкости вверх и

вниз по потоку от фильтра 2 использовались специальные пробоотборники 5, 6, с вентилями 7, 8. Манометры 9, 10 служили для определения давления на входе и выходе фильтра 2. Перепад давления рассчитывали по формуле:

$$\Delta P = P_1 - P_2,$$

где  $P_1$ ;  $P_2$  - соответственно показания манометров 9 и 10, МПа.

Для определения расхода жидкости через фильтр 2 использовали расходомер 11 с ценой деления 1 л. Для определения гидравлической характеристики и промывки гидросистем использовалась чистая жидкость (вода) из бака 12, а для оценки коэффициента фильтрации – загрязненная жидкость из бака 13. Слив жидкости осуществляли в бак 14.

На этапе предварительных исследований производилась оценка схем фильтров, имеющих возможное практическое значение. Для этого были разработаны схемы фильтра типа “Зигзаг”, представленные на рис. 4, в которых имелась возможность изменять расположение размера “ $a$ ” входного и выходного щелевых отверстий фильтра. Было установлено, что в отдельных случаях имело место значительная деформация фильтроэлементов у входного и выходного щелевых отверстий и даже выдавливание фильтроэлемента.

Для исключения недопустимой деформации было предложено перегородки фильтра выполнять с игольчатыми шипами, что позволило уменьшить деформации фильтроэлементов и полностью исключить их выдавливание.

В качестве загрязнителя жидкости на первом этапе исследований использовался уголь каменный с размером частиц +60...-80 мкм. Концентрация загрязнителя в рабочей жидкости составляла 0,1...0,2 % по массе. Количество загрязнителя в исходной и отфильтрованной жидкости определялось путем фильтрации взятых проб жидкости (500 мл) с помощью пробоотборников.

В табл.1. показаны величины деформаций фильтроэлементов для различных схем фильтров.

Пробы брали через плотные, мелкопористые, медленно фильтрующие для тонких осадков бумажные беззольные фильтроэлементы № 390, диаметром 11 см ТУ –6-09-1678-77, которые предварительно и после фильтрования высушивали и взвешивали на аналитических весах типа АДВ-200 с точностью до 0,0001 г.

Коэффициент полноты фильтрации жидкости определяли по формуле:

$$\varphi = \frac{M_1 - M_2}{M_1}$$

где  $M_1$ ,  $M_2$  - вес загрязнителя в 1 л жидкости до и после фильтра.

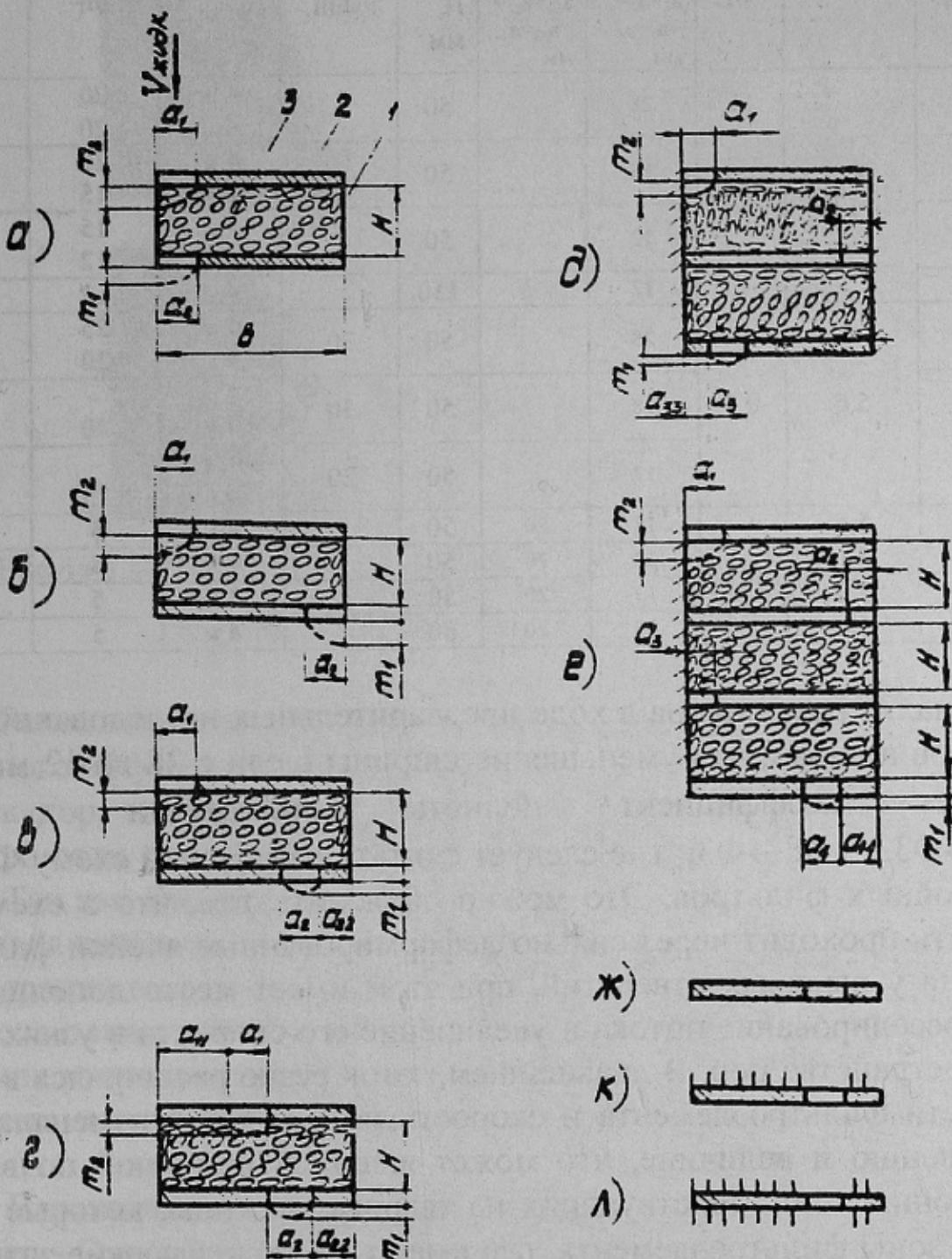


Рисунок 4 – Схемы фільтрів (а, б, в, г, д, е) с различным расположением щелевых отверстий и перегородок с игольчатыми шипами (к, л) и без них (ж).

Таблица 1 – Деформация фильтроэлементов различных схем фильтров при расходе  $Q = 30 \text{ л/мин.}$

Обозна- чение схемы фильтра	№ рис. фильтра	Параметры фильтра			Крити- ческий расход, л/мин.	№ рис. пере- город- ки	Деформация, мм			
		K <sub>1</sub>	$b = 100 \text{ мм}$				$m_1$	$m_2$		
			$a_1=a_2=$ $=a_3=a_4$ мм	$a_{11}=a_{22}=$ $=a_{33}=a_{44}$ мм						
$\Phi_1$	5,а	0,3	28		50		4,ж 4,к	20 20		
$\Phi_2$			18		50		4,ж 4,к	20 15		
$\Phi_3$			12		50		4,ж 4,к	15 12		
$\Phi_{33}$			12		150		4,к	12 10		
$\Phi_4$	5,б	0,3	28		50	30	4,ж 4,к	25 20		
$\Phi_5$			18		50	30	4,ж 4,к	- 20		
$\Phi_6$			12		50	20	4,ж 4,к	- 15		
$\Phi_7$	5,в	0,3	12	20	50		4,к	5 5		
$\Phi_8$	5,г		12	20	50		4,к	5 5		
$\Phi_9$	5,д		12	20	50		4,к	5 5		
$\Phi_{10}$	5,е		12	20	50		4,к	5 5		

Анализ результатов в ходе предварительных исследований схем фильтров показал, что уменьшение ширины щели с 28 до 12 мм увеличивает коэффициент полноты фильтрации  $\Phi$   $\Phi_6 \rightarrow \Phi_7 \rightarrow \Phi_{33} \rightarrow \Phi_8 \rightarrow \Phi_3$ , где следует считать наилучшей схему  $\Phi_6$  для однослойных фильтров. Это можно объяснить тем, что в схеме  $\Phi_6$  жидкость проходит через сильно деформированные ячейки фильтроэлемента у щелевых отверстий, при этом имеет место дополнительное дросселирование потока и увеличение его скорости в узких каналах пространства пор. В дальнейшем поток резко расширялся в средней части фильтроэлемента и скорость потока резко изменялась по направлению и величине, что может являться причиной появления инерционных сил, действующих на твердые частицы, которые заносятся в зоны фильтроэлемента, где имеют место невысокие значения скорости потока и происходит кальматация частиц (оседание в порах).

На рис. 5 приведена фотография поверхностей фильтроэлементов, где видны зоны осаждения твердых частиц угля и их концентра-

ция при  $Q = 30$  л/мин. При этом использовались образцы фильтроэлементов с параметрами  $Н_0 = 25$  мм.

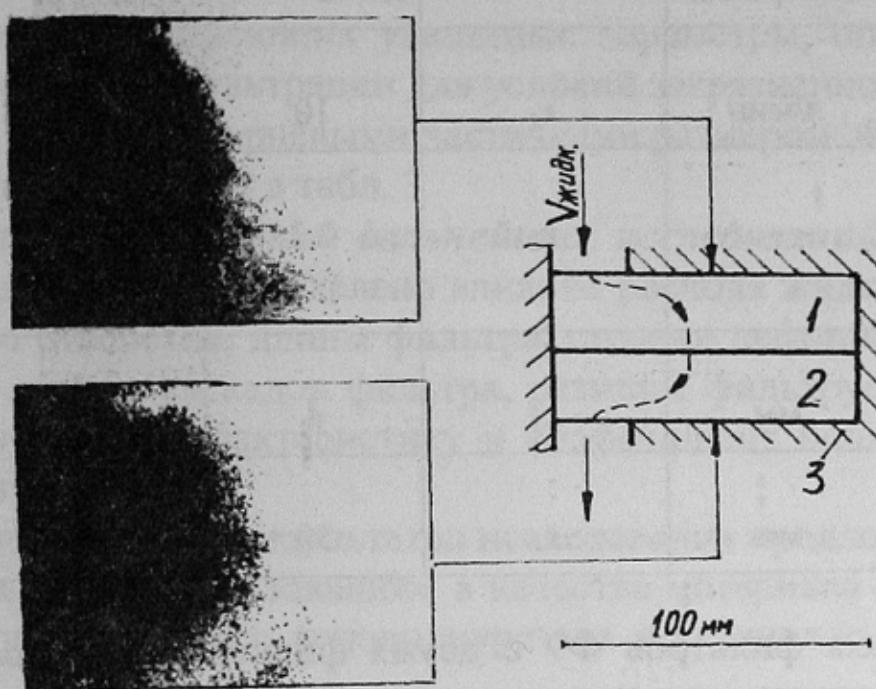


Рисунок 5 – Насыщение фильтроэлементов твердыми частицами угля  
( схема фильтра  $\Phi_1$  )

Захват и удержание частиц происходит не только за счет инерционного эффекта, а и за счет эффекта касания твердых частиц перемычек пор, которые в микроструктуре имеют ворсистую наружную поверхность, способную удерживать частицы.

Так как предварительные результаты показали, что с увеличением числа каскадов для схем фильтров  $\Phi_9$  и  $\Phi_{10}$  коэффициент полноты фильтрации возрастает, решено было продолжить исследования этого вопроса с применением метода планирования эксперимента. Для этого были уточнены уровни варьирования факторов с учетом предварительных исследований и проведен полный факторный эксперимент  $2^4$ .

Варьировались следующие факторы: расход жидкости через фильтр -  $Q$ , коэффициент деформации фильтроэлемента -  $K_1$ , ширина щели - « $a$ », длина фильтра -  $B$ , значение которых приведены в табл. 2. В качестве загрязнителя использовался кварц с размером частиц  $+1000\ldots-2000$  мкм. Концентрация загрязнителя составляла 0,1 %.

Таблица 2 - Факторы и уровни варьирования планирования эксперимента 2<sup>4</sup>

Факторы	Единица измерения	Обозначение	Уровни варьирования		
			X = -1	X = 0	X = +1
Расход жидкости	л/мин	x <sub>1</sub>	10	20	30
Степень Продольной деформации	-	x <sub>2</sub>	0,2	0,4	0,6
Ширина щели	мм	x <sub>3</sub>	4	7	10
Длина фильтра	мм	x <sub>4</sub>	50	75	100

Для схем фильтров Ф9 с двумя фильтроэлементами и Ф10 с тремя фильтроэлементами получены уравнения регрессии:

$$\varphi = 0,404 - 0,192 x_1 + 0,106 x_2 - 0,046 x_3 + 0,064 x_4 - 0,046x_1x_2$$

$$\varphi = 0,554 - 0,182 x_1 + 0,101 x_2 - 0,038x_3 + 0,044x_4 + 0,048x_1x_2x_3$$

Из анализа полученных уравнений следует, что наибольшее влияние на коэффициент полноты фильтрации оказывает фактор расхода жидкости, с уменьшением которого коэффициент полноты фильтрации растет. Существенное значение имеет коэффициент продольной деформации, увеличение которого увеличивает коэффициент полноты фильтрации (знак «+» в уравнении). Уменьшение ширины щели «а» и увеличение длины фильтра «В» в меньшей степени оказывают влияние на увеличение коэффициента полноты фильтрации.

Таблица 3 – Характеристики фильтров

№ пп	№ рис., (схема фильтра)	К-во фильтро- элементов, шт.	Ширина щели а, мм	Перепад давления на фильтре, $\Delta P$ , МПа	Коэффициент полноты фильтрации, $\varphi$	
					Диаметры твердых частиц, мкм	
					+40...-100	+100...-200
1.	5.5,e (Ф <sub>10</sub> )	3	4	0,016	0,78	0,97
2.	5.5,e (Ф <sub>10</sub> )	3	8	0,012	0,71	0,89
3.	5.5,д (Ф <sub>9</sub> )	2	4	0,009	0,7	0,86
4.	5.5,д (Ф <sub>9</sub> )	2	8	0,007	0,61	0,82

Наилучшие результаты по коэффициенту полноты фильтрации  $\phi$  схем фильтров  $\Phi_9$  и  $\Phi_{10}$  получены для условий  $a = 4$  и  $8$  мм,  $K_1 = 0,6$ ,  $Q = 10$  л/мин,  $B = 100$  мм.

Для фильтров, имеющих указанные параметры, определен коэффициент полноты фильтрации для условий загрязненности рабочей жидкости  $0,1\dots0,2\%$  кварцевыми частичками размером  $40\dots100$  мкм.

Результаты сведены в табл. 3.

**Выводы и направления дальнейших исследований.** Проведенными исследованиями определено влияние расхода жидкости, ширины щелевого отверстия, длины фильтра, степени деформации фильтроэлемента, числа каскадов фильтра, размеры фильтруемых частиц на гидравлическую характеристику и коэффициент полноты фильтрации фильтра.

На основе анализа результатов исследования предложена конструкция фильтра с использованием в качестве материала фильтроэлементов открытоячеистого пенополиуретана и установлены его параметры:

- материал фильтроэлементов – пенополиуретан ППУ-ЭО-130
- (ТУ-6-05-221-710-83);
- число каскадов для грубой очистки – 1, для тонкой очистки – не менее 3;
- степень деформации фильтроэлементов  $0,25\dots0,6$ ;
- рациональные размеры фильтра для расхода 10 л/мин. (длина – не менее 60 мм, ширина – 60…100 мм, высота одного каскада 50…70 мм).

В дальнейшем необходимо определить грязеемкость и выбрать оптимальные параметры фильтров для конкретных типов горных машин.

#### Список источников

1. Семик П.Е., Скляров Н.А., Панчеха Ю.С. Пути увеличения долговечности стоек крепи 1 М88. – Уголь Украины, 1984, № 7, с. 24 – 25.
2. Скобеев И.К. Фильтрующие материалы. – М.: Недра, 1978. – 200 с.
3. Панчеха Ю.С., Скляров Н.А., Шахмайстер Ю.Л. и др. Фильтр: № 1153949. / Открытия, изобретения, пром.образцы, тов.знаки, 1985, № 17.