

ОСАЖДЕНИЕ СУБМИКРОННЫХ АЭРОЗОЛЕЙ В ФИЛЬТРАХ ИЗ ВОЛОКОН, ПОКРЫТЫХ СЛОЯМИ НАНОВИСКЕРОВ

© 2024 г. В. А. Кирш*

*Институт физической химии и электрохимии им. А.Н. Фрумкина РАН,
Ленинский проспект, 31, корп. 4, Москва, 119071 Россия*

**e-mail: va_kirsch@mail.ru*

Поступила в редакцию: 24.05.2024

После доработки: 27.06.2024

Принята к публикации: 03.07.2024

Рассмотрено осаждение субмикронных аэрозольных частиц в модельных фильтрах, состоящих из микронных волокон с радиальными нановискерами (иголочками) на поверхности волокон. Проведено численное моделирование 3D стока поля течения в модельном фильтре – изолированном ряду параллельных волокон с иголочками с учетом эффекта скольжения газа на их поверхности. Рассчитаны зависимости силы сопротивления волокна поперечному потоку и коэффициента захвата частиц волокном от длины и плотности иголочек на волокне и от расстояния между волокнами. Определены зависимости коэффициента захвата от радиуса частиц.

Ключевые слова: аэрозоли, волокнистый фильтр, нановискеры, критерий качества фильтра

DOI: 10.31857/S0023291224060089, **EDN:** VLGAJL

ВВЕДЕНИЕ

Высокоэффективные фильтрующие тонковолокнистые материалы для тонкой очистки воздуха обеспечили возможность научно-технической революции в 1980-х годах благодаря созданию «чистых комнат». Только с помощью этих фильтров можно обеспечить длительную защиту органов дыхания от биологических взвешенных частиц, таких как вирусы нанометрового размера, особенно в случае, когда они осели на субмикронные частицы пыли и тумана. Тонкая фильтрация биоаэрозолей остается всегда актуальной из-за опасности эпидемий и решается с помощью респираторов. По этой причине необходимо разрабатывать высокоэффективные волокнистые фильтрующие материалы специально для респираторов с минимально возможным сопротивлением потоку при сохранении заданной высокой эффективности улавливания частиц. На протяжении целого столетия эту проблему пытаются решить с помощью электризации фильтра. В результате зарядки волокон или введения в толщу фильтра наэлектризованных заряженных кусочков смолы возрастает начальная эффективность улавливания частиц [1]. Но влияние зарядов продолжается недолго, так как они стекают, а в случае электретных волокон их слабое электрическое взаимодействие с частицами быстро исчезает из-за растущего на волокнах

осадка частиц. Другим методом совершенствования фильтрующих материалов является добавка нановолокон. Рыхлый слой нановолокон обладает большой эффективностью улавливания при малом собственном сопротивлении потоку. Однако сам по себе он непрочный, а создание плотных нановолокнистых слоев ведет к неприемлемому росту сопротивления потоку. Перспективным является метод модификации поверхности волокон фильтра при создании на них высокопористых проницаемых коаксиальных слоев. Такие слои представляют собой вторичную фильтрующую структуру, которая увеличивает эффективность улавливания частиц. С момента публикаций [2, 3] интерес к фильтрации с помощью игольчатых волокон заметно вырос. К настоящему времени пористые проницаемые слои на волокнах выращивают из самых разных материалов, включая углеродные нанотрубки и оксиды металлов [4–7]. Следует отметить, что свойства игольчатых покрытий на волокнах и других поверхностях также интенсивно исследуются для интенсификации каталитических, электрохимических и теплофизических процессов.

В наших предыдущих работах [8–11] была обоснована целесообразность использования фильтров с высокопористыми проницаемыми слоями на волокнах. Было исследовано гидродинамическое поле течения в системах волокон с пористыми

проницаемыми оболочками в рамках модели течения Стокса-Бринкмана [8], а в [9, 10] проведено прямое численное моделирование обтекания системы композитных волокон с учетом обтекания каждого элемента структуры пористого слоя и рассчитано осаждение частиц. В результате было показано, что нанесение высокопористого слоя иголок увеличивает критерий качества фильтра — отношение эффективности улавливания к перепаду давления:

$$\gamma^* = -\ln P / \left(\Delta p^* / U \mu \right) = 2a_0 \eta / F, \quad (1)$$

где $P = n/n_0$ — коэффициент проскока частиц, n и n_0 — концентрация частиц после и до фильтра, Δp^* — размерный перепад давления, U — скорость потока перед фильтром, μ — динамическая вязкость газа, η — безразмерный коэффициент захвата частиц волокном, F — безразмерная сила сопротивления потоку единицы длины волокна, a_0 — радиус волокна без пористой оболочки. Также в [9] мы обратили внимание, что эффективность улавливания частиц плотного слоя иголок на волокне мала из-за его малой проницаемости и что выгодно создавать как можно более проницаемый слой. Этот вывод следовал из теоретических оценок и из анализа опубликованных экспериментальных результатов других авторов [4, 5] с плотными слоями, в которых небольшой наблюдавшийся прирост эффективности улавливания субмикронных частиц был вызван шероховатостью поверхности плотного слоя иголок (за счет увеличения эффекта зацепления). Критерий качества был экспериментально исследован в работе [6], где авторы измерили проскок субмикронных частиц и перепад давления через волокнистые фильтры, состоящие из металлических моносферных волокон с диаметром 4, 8 и 12 мкм при входной скорости потока $U = 10$ см/с в зависимости от толщины слоя наноиголок. Они определили размеры наиболее проникающих частиц и показали, что несмотря на рост эффективности улавливания частиц, существенно возрастал и перепад давления, так что критерий качества не только не возрастал, а весьма заметно уменьшался. Это было получено с исходными фильтрами с диаметром волокон 4 мкм. Для фильтров с большим радиусом волокон величина γ незначительно возрастала, но фильтры из толстых волокон с диаметром 10 мкм не используются для улавливания субмикронных аэрозолей, т.е. не используются для тонкой фильтрации. Поэтому в данной статье неоднократно подчеркивается, что слой нановолокон на поверхности тонких волокон исходного фильтра должен быть как можно более проницаемым. Все это относится и к исходным тонким субмикронным волокнам. Причем здесь уместно напомнить, что в режиме тонкого обеспыливания частицы, коснувшиеся наноиголок

и нановолокон, не сдуваются потоком, даже если их размер заметно превышает радиус волокон [10]. Расчеты в [8, 9] были выполнены без учета эффекта скольжения газа на иголочках, но было отмечено, что его учет должен заметно увеличить критерий γ . В настоящей статье с помощью методов вычислительной гидродинамики впервые проведено моделирование процесса осаждения субмикронных частиц на волокна модельного фильтра, покрытые перпендикулярными к поверхности, т.е. радиально ориентированными наноиголочками, с учетом скольжения газа. В качестве модельного фильтра выбран ряд равноотстоящих параллельных волокон, перпендикулярных потоку (рис. 1), отражающий специфику течения газа при малых числах Рейнольдса в реальных фильтрах [11].

ОПРЕДЕЛЯЮЩИЕ УРАВНЕНИЯ

Поля скоростей и концентрации при обтекании ряда волокон с радиальными цилиндрическими иголочками находились в расчетной ячейке, показанной на рис. 1, численным решением безразмерных стационарных уравнений Стокса [12]:

$$\nabla p = \Delta \mathbf{u}, \quad \nabla \cdot \mathbf{u} = 0, \quad (2)$$

и конвективной диффузии [13]:

$$2Pe^{-1} \Delta n - \mathbf{u} \cdot \nabla n = 0, \quad (3)$$

описывающих соответственно течение вязкой несжимаемой жидкости при малых числах

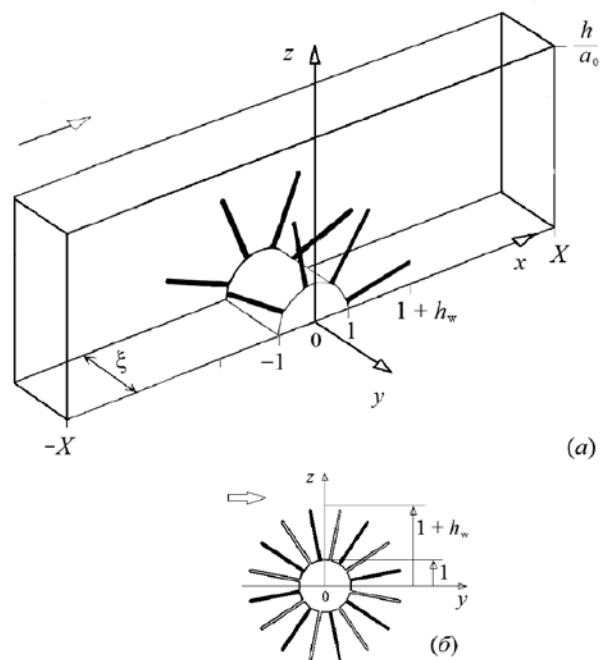


Рис. 1. Схема расчетной ячейки (а); (б) — сечение, поперечное волокну.

Рейнольдса $Re = 2aU/v \ll 1$ и перенос взвешенных броуновских частиц в конвективном потоке, $\mathbf{u}$ – вектор скорости потока, p – давление, n – концентрация, v – кинематическая вязкость газа, $Re = 2aU/D$ – диффузионное число Пекле. Здесь все переменные приведены к безразмерному виду с использованием характерных масштабов длины и скорости – радиуса волокна без иголок a_0 и скорости набегающего потока U . Коэффициент диффузии частиц D определялся по формуле Эйнштейна с поправкой Милликена-Каннингема на скольжение газа на частице [14]:

$$D = k_B T \left(1 + A\lambda/r_p + B e^{-br_p/\lambda} \lambda/r_p \right) / 6\pi\eta r_p, \quad (4)$$

где r_p – радиус сферических частиц, k_B – постоянная Больцмана, T – абсолютная температура, $A = 1.246$, $B = 0.42$, $b = 0.87$, λ – средняя длина свободного пробега газовых молекул. В качестве граничных условий для компонент скорости на поверхности волокон с иголочками при $Kn = 0$ ставилось условие прилипания:

$$\mathbf{u} = 0, \quad (5)$$

а при $Kn > 0$ – условие прилипания для нормальных компонент скорости u_n и условие скольжения для тангенциальных компонент [15]:

$$u_n = 0, \quad \mathbf{u}_s = \tau Kn (\boldsymbol{\sigma} \cdot \mathbf{n}) \cdot (\mathbf{I} - \mathbf{nn}), \quad (6)$$

где $Kn = \lambda/a_0$ – число Кнудсена, определенное по волокну-стержню, $\boldsymbol{\sigma}$ – тензор напряжений, $\mathbf{I}$ – единичный тензор, $\mathbf{n}$ – единичный вектор внешней нормали к поверхности, $\tau = 1.147$ – средний коэффициент изотермического скольжения, учитывающий взаимодействие газовых молекул с поверхностью волокон. Для концентрации на поверхности, отстоящей от поверхности волокна с иголочками на безразмерный радиус частицы R , ставилось условие:

$$n = 0, \quad (7)$$

На входной границе при $x = -X$ ставились условия невозмущенной скорости $\mathbf{u} = 1$ и однородной концентрации $n = 1$, при $x = X$ – условия отсутствия вязких напряжений, нулевого давления и выравнивания концентрации. На боковых, верхней и нижней гранях ячейки ставились условия симметрии для компонент скорости и концентрации. Метод численного решения задачи изложен в [9]. Безразмерная сила сопротивления единицы длины волокна $F = F^*/U\mu$ определялась интегрированием проекции локального потока импульса на направление потока жидкости:

$$F = \int_S T_x dS, \quad (8)$$

где поток импульса равен $\mathbf{T} = (-p\mathbf{I} + \boldsymbol{\sigma}')\mathbf{n}$ [12], $\boldsymbol{\sigma}'$ – тензор вязких напряжений, $\mathbf{n}$ – вектор внешней нормали к поверхности, dS – элемент поверхности, S – площадь поверхности волокна с иголочками.

Коэффициент захвата частиц волокном находится по формуле:

$$\eta = \frac{2a}{hPe} \int_S (\partial n / \partial N) dS, \quad (9)$$

где N – внешняя нормаль к поверхности. Здесь коэффициент захвата волокна определен как отношение интегрального нормального диффузионного потока частиц на волокно с вискерами к диффузионному потоку на входе в расчетную ячейку на площади проекции волокна. Для точечных частиц интеграл в (9) берется непосредственно по поверхности обтекаемого тела при $\rho = 1$ (поверхность волокна) или $\rho = a_w$ (поверхность иголки, где ρ – полярный радиус в связанной с иголочкой локальной системе координат), для частиц конечного размера поверхность интегрирования не совпадает с обтекаемой поверхностью, а отстоит от нее на безразмерный радиус частицы R . В последнем случае $\rho = 1 + R$ и $\rho = a_w + R$, соответственно. Коэффициент захвата определяет коэффициент проскока и эффективность улавливания частиц E , которые для одного ряда волокон связаны соотношением:

$$P = 1 - E = 1 - b\eta, \quad (10)$$

где $b = a_0/h$ – геометрический параметр ряда волокон (blockage parameter).

Расчеты для волокна с иголочками сравнивались с оценками для волокна с гладкой поверхностью. Безразмерная сила сопротивления волокна стоксову потоку в ряду параллельных волокон была найдена ранее численно в [16], где были определены границы применимости известных формул для сил сопротивления волокон в разреженном и плотном рядах, а для промежуточного интервала $0.5 \leq b \leq 0.7$ получена следующая аппроксимационная формула:

$$F_2 = [1 - A \exp(-B\zeta)] F_1 + [1 - C \exp(-E/\zeta)] F_3, \quad (11)$$

где $\zeta = h/a - 1$, $A = 1.3884$, $B = 1.0083$, $C = 1.4$, $E = 0.9748$, F_1 – сила сопротивления волокна в разреженном ряду волокон [17];

$$F = \frac{4\pi}{k}, \quad k = \frac{1}{2} - \ln 2t + \frac{1}{3}t^2 - \frac{1}{18}t^4 + \frac{4}{135}t^6 - \frac{53}{2700}t^8 + \dots, \quad (12)$$

где $t = \pi b/2$, $b = a/h$; F_3 — сила сопротивления волокна в плотном ряду [18];

$$F_3 = \frac{9\pi}{2\sqrt{2}}(1-b)^{-5/2}, \quad (13)$$

Максимальные и средние относительные погрешности приведенной аппроксимации не превышают $\max(\epsilon) = 2\%$ и $\epsilon = 0.1\%$ соответственно. Во всем интервале изменения значений b сила сопротивления рассчитывалась по формуле

$$F = F_1, b \leq 0.5; F_2, 0.5 \leq b \leq 0.7; F_3, b \geq 0.7. \quad (14)$$

Коэффициенты захвата частиц волокнами без слоев иглоочек определялись также численно (отметим, что результаты расчетов находятся в хорошем согласии с формулами классической теории фильтрации [11]).

РЕЗУЛЬТАТЫ РАСЧЕТА

Сила сопротивления волокна с радиальными иглоочками. Результаты расчета сил сопротивления волокон с радиусом $a_0 = 1.5$ мкм, покрытых коаксиальными слоями цилиндрических иглоочек с радиусом a_w с длиной h_w показаны на рис. 2. Волокна расположены в ряду перпендикулярно потоку. Расстояние между осями волокон определяется

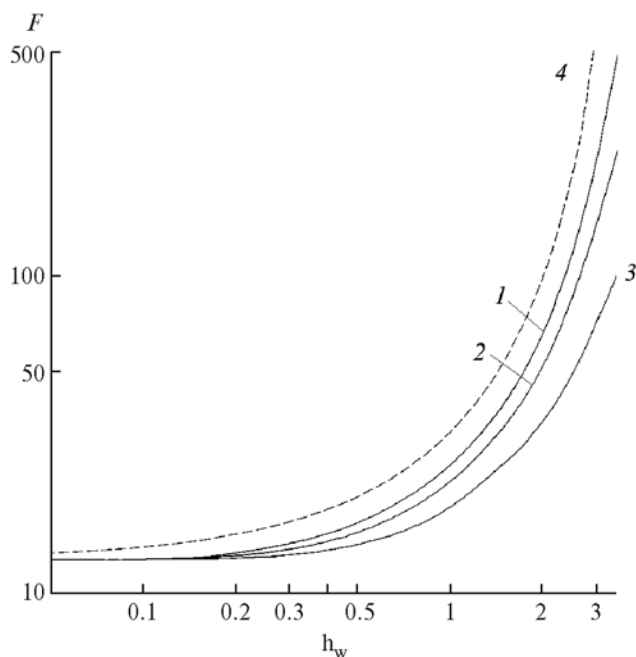


Рис. 2. Зависимости силы сопротивления волокна с иглоочками от длины иглоочек h_w при разных расстояниях между слоями иглоочек по оси волокна $\xi = 0.2$ (1), 0.4 (2), 1 (3); 4 — сила сопротивления непроницаемого волокна с эквивалентным радиусом $1 + h_w$, по формуле (14); число иглоочек в поперечном сечении $N = 8$, безразмерный радиус иглоочки $a_w = 0.025$, $Kn = 0$.

отношением $b = a_0/h$. Отметим, что в случае ряда параллельных волокон наиболее наглядно проявляется специфика стесненного течения при $Re < 1$, характеризующая тем, что F не зависит от скорости (от Re), а однозначно определяется величиной b . Мы видим, что сила сопротивления волокна с иглоочками резко возрастает с увеличением h_w и увеличением плотности упаковки «шубы» иглоочек (числа иглоочек в расчетной ячейке N). Рост силы сопротивления становится заметным, начиная с $h_w \approx 0.2 - 0.3$, причем это значение почти не зависит от исходной пористости фильтра (т.е. от b). Сила сопротивления F растет с ростом h_w тем более резко, чем меньше пористость фильтра (чем больше b). Поэтому, чтобы избежать резкого увеличения перепада давления на фильтре длина иглоочек должна быть меньше диаметра волокна, и слой иглоочек желательнее создавать малой плотности. При этом исходные фильтры должны быть очень рыхлыми (с малым b). Здесь также интересно отметить, что плотный слой иглоочек не только увеличивает силу сопротивления волокна, но и экранирует само волокно, уменьшая его собственное сопротивление. Более подробно этот эффект проиллюстрирован на рис. 3 и рис. 4. Здесь представлены зависимости сил сопротивления волокон с высокопористыми слоями наноиглоочек ($N = 4$) от их длины, рассчитанные для разных b (разной плотности упаковки фильтра). Откуда видно, что силы сопротивления волокна-стержня (кривые 2) с ростом длины иглоочек уменьшаются не только по сравнению с силой сопротивления волокна с иглоочками (1), но и по сравнению с начальной силой волокна без иглоочек (при $h_w = 0$). Здесь для сравнения показана кривая (3) зависимости силы сопротивления эквивалентного по диаметру непроницаемого волокна (14), которая во всем интервале заметно превышает F волокна с иглоочками и в пределе большого радиуса волокна (при фиксированном расстоянии между волокнами) соответствует силе, рассчитываемой по формуле гидродинамической теории смазки (13). Эти результаты получены без учета скольжения газа на иглоочках.

Вклад эффекта скольжения проиллюстрирован на следующем рис. 5, где показаны рассчитанные зависимости сил сопротивления волокон с иглоочками для рядов с различным b от числа Кнудсена, полученные линейной экстраполяцией расчетных зависимостей $1/F(Kn)$. Расчеты F выполнены в рамках модели течения с граничным условием скольжения при $Kn \ll 1$ (пунктирные кривые б) и на их основе по методу работы [19] построены линейные экстраполяции величин $1/F(Kn)$ на область промежуточных чисел Кнудсена. Здесь эффект резкого уменьшения сопротивления волокна с иглоочками при их малой длине связан не только с действием эффекта скольжения, но и с сильным уменьшением силы сопротивления

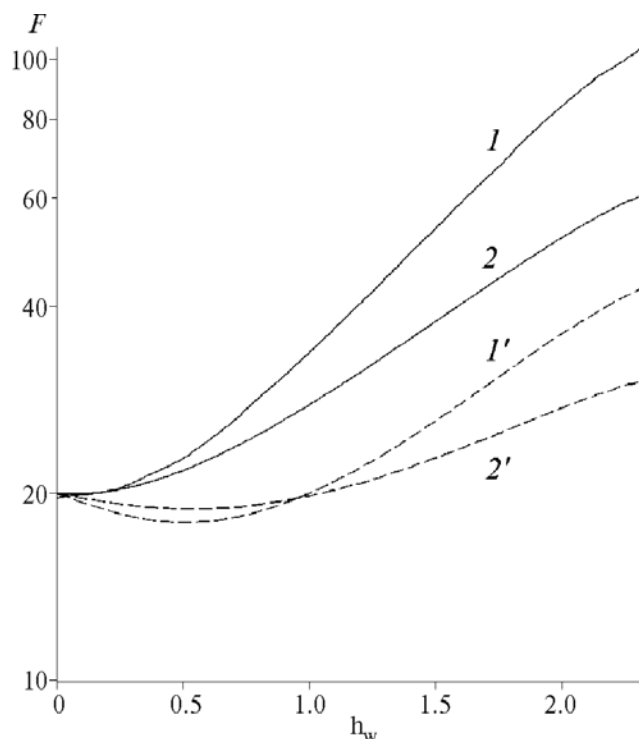


Рис. 3. Зависимости сил сопротивления волокна с «шубой» из иглолочек (1, 2) и волокон-стержней, экранированных слоем иглолочек, от h_w : (1, 1') – $N = 8$, (2, 2') – $N = 4$; $\xi = 1$, $b = 0.3$.

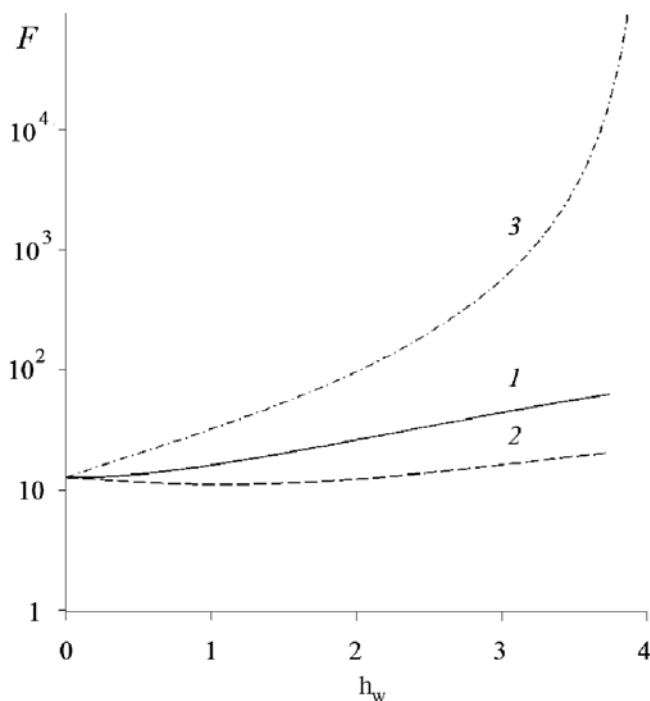


Рис. 4. Зависимости сил сопротивления волокон с «шубами» из радиальных иглолочек (1–3) от длины иглолочек для разных плотностей упаковки волокон $b = 0.2$; 2 – волокно-стержень, экранированное слоем иглолочек, 3 – эквивалентное непроницаемое волокно с радиусом $1 + h_w$; $\xi = 1$, $a_w = 0.025$, $N = 4$.

экранированного волокна-стержня (минимум сил сопротивления от h_w на рис. 3). В результате можно ожидать, что из-за эффекта скольжения газа рост сопротивления потоку от слоя иглолочек будет мал. Но в любом случае величина критерия качества фильтра с нанесенными на волокна иглолочками должна возрасти. Вначале это будет показано для точечных наночастиц.

Диффузионное осаждение точечных частиц с учетом эффекта скольжения газа. Осаждение точечных частиц из потока газа на волокнах фильтра происходит по единственному механизму – броуновскому смещению частиц с линий тока около волокна. Для гладких волокон этот процесс давно изучен теоретически и экспериментально для разных модельных фильтров, включая отдельный ряд волокон, перпендикулярных направлению потока. При этом все известные методы расчета эффективности осаждения частиц основаны на использовании плоского поля течения около волокна. В данном случае для точного расчета осаждения частиц на волокна с иглолочками учитывается трехмерность течения вблизи поверхности волокна. Расчет осаждения точечных частиц будет выполнен с учетом и без эффекта скольжения газа.

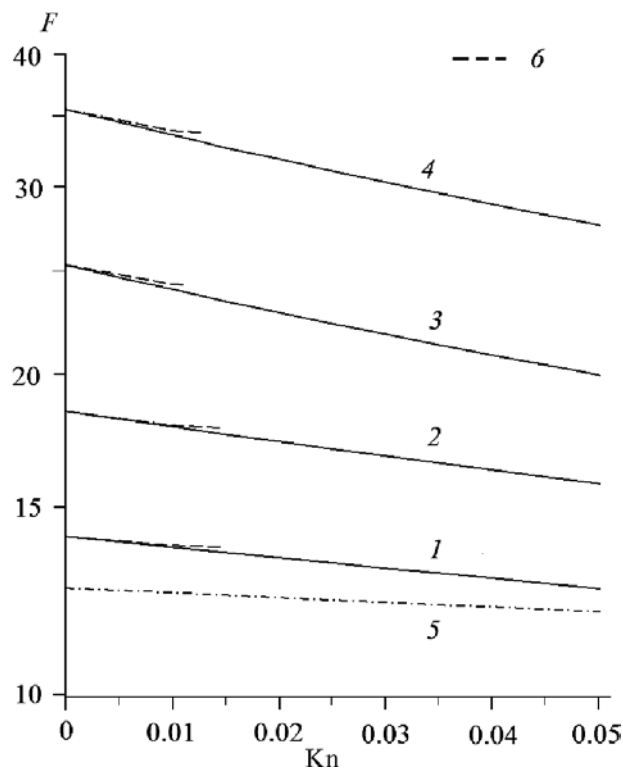


Рис. 5. Зависимости силы сопротивления волокна с иглолочками от числа Кнудсена Kn , полученные линейной экстраполяцией расчетных зависимостей $1/F$ (модель течения с граничным условием скольжения, $Kn \ll 1$, кривые б) на область промежуточных чисел Kn : $h_w = 0.5$ (1), 1 (2), 1.5 (3), 2 (4), 0 (5); $a_0 = 1.5$ мкм, $a_w = 0.025$, $b = 0.2$, $\xi = 1$, $N = 8$.

На рис. 6 и рис. 7 представлены расчетные зависимости диффузионного коэффициента захвата точечных частиц волокном с «шубой» из радиальных наноиголок разной длины. Сплошные линии соответствуют расчетам от числа Пекле с учетом эффекта скольжения газа и пунктирные — без учета, откуда следует, что эффект скольжения на волокнах с нановискерами слабо влияет на коэффициент захвата в области малых чисел Пекле, характерных для фильтрации газа ультратонкими волокнами. Вклад эффекта скольжения газа становится заметным при больших числах Pe . Из рис. 7 видно, что эффект скольжения заметно увеличивает критерий качества при увеличении h_w . Очевидно, что вклад скольжения может резко увеличить критерий качества для частиц конечного размера, которые осаждаются за счет диффузии и зацепления. Этот вопрос будет рассмотрен в следующем разделе статьи. Отметим, что исследование осаждения наноаэрозолей, соответствующее $Pe < 10$, имеет только «академический» интерес, поскольку коэффициент захвата в этом диапазоне Pe близок к максимально возможному, когда требуемая высокая эффективность достигается с помощью простых грубоволокнистых фильтров.

Осаждение субмикронных частиц конечного размера за счет диффузии и зацепления. Аэрозольные частицы субмикронного размера при обычной для режима тонкой фильтрации скорости, не превышающей 10 см/с, осаждаются также в основном

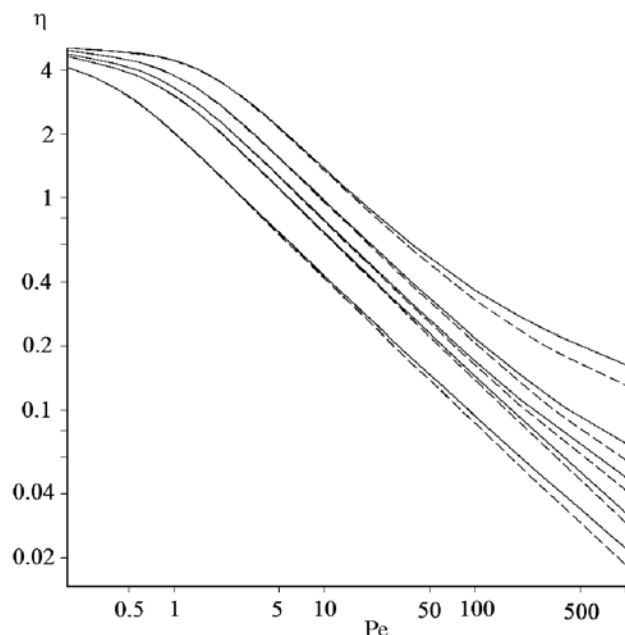


Рис. 6. Зависимости диффузионного коэффициента захвата точечных частиц волокном с «шубой» из иголок с учетом эффекта скольжения газа (сплошные линии) и без учета (пунктирные) от числа Пекле, где $h_w = 0$ (1), 0.1 (2), 0.5 (3), 1 (4), 2 (5): $a_0 = 1.5$ мкм, $a_w = 0.025$, $Kn = 0.043$ ($\lambda = 0.065$ мкм), $\xi = 0.2$, $N = 8$, $b = 0.2$, $U = 10$ см/с.

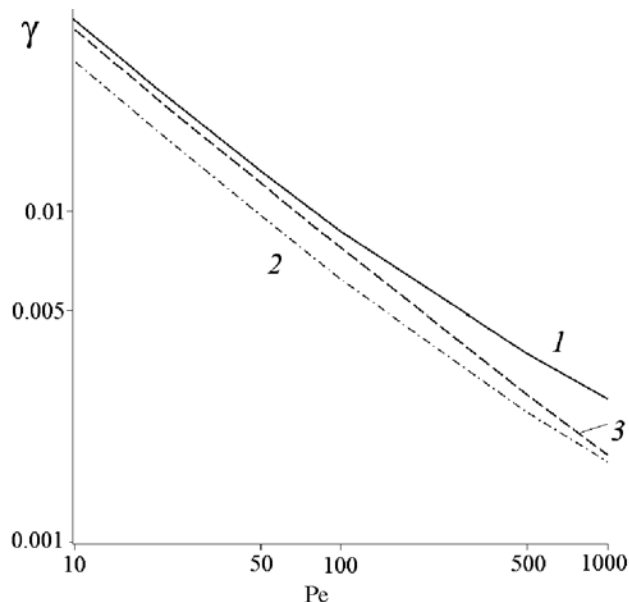


Рис. 7. Критерий качества фильтра $\gamma = \gamma^*/2a_0$ из волокон с иголочками с длиной $h_w = 0.5$ в зависимости от числа Пекле: 1 — прямое моделирование с учетом скольжения газа при $Kn = 0.043$, 2 — $Kn = 0$, 3 — волокно без «шубы» нановискеров. Остальные параметры те же, что на рис. 6.

благодаря броуновской диффузии. Но при вычислении коэффициента захвата следует учитывать собственный размер частиц и, следовательно, учитывать их свойства. Однако в практике тонкого обеспыливания при оценке эффективности НЕРА-фильтров считается достаточным учитывать дополнительно только размер частиц, принимая при этом, что частица имеет сферическую форму, и использовать формулу Ленгмюра для эффективности фильтра, в которой параметр, характеризующий зацепление частицы, пропорционален квадрату отношения радиусов частицы и волокна. При этом число Кнудсена, определенное по наноиглочкам, всегда велико. Однако, ожидаемый большой эффект от скольжения газа на иглочках ограничен влиянием диффузии, т.к. число Пекле иголок невелико, и диффузия доминирует над конвекцией. Однако, как увидим, и в этом случае влияние эффекта скольжения дает заметный рост критерия качества. На рис. 8–12 показаны результаты расчетов осаждения аэрозольных частиц конечного размера на волокно с «шубой» из наноиглочек в зависимости от радиуса частиц и геометрических параметров h_w и b при $U = 10$ см/с и $a_w = 0.025$. В рассмотренном примере число Кнудсена, определенное по волокну-стержню $Kn = \lambda/a_0 = 0.043$, соответствует достаточно большому числу Кнудсена для наноиглочек, равному $Kn_w = \lambda/a_w^* = 2.58$, когда влияние эффекта скольжения газа для иголок весьма существенно. Во всех случаях с увеличением размера частиц справа от минимума на кривых $\eta(r_p)$ эффект скольжения заметно увеличивает

коэффициент захвата. На рис. 11 показаны зависимости коэффициентов захвата волокном с иглолочками разной длины от радиуса частиц, рассчитанные с учетом эффекта скольжения газа, откуда следует, что в области максимально проникающих частиц эффективность осаждения частиц растет с учетом эффекта скольжения, причем эффект скольжения не влияет на положение минимума $\eta(r_p)$, т.е. на оценку радиуса наиболее проникающих частиц. На рис. 12 даны результаты сравнения величин критерия качества фильтров с иглолочками разной длины в зависимости от размера частиц. Во-первых, из этого рисунка следует, что с увеличением длины иглолочек величина γ возрастает, причем область минимума резко смещается в сторону меньших размеров частиц. Здесь важно отметить, что в данном примере длина иглолочек $h_w \approx 1.5 a_0$ является оптимальной, т.е. дальнейшее увеличение длины иглолочек не ведет к существенному увеличению γ . Во-вторых, величина γ резко растет в области минимума эффективности исходного фильтра при $r_p \approx 0.15$ мкм. На этом рисунке видно, как сильно эффект скольжения газа на иглолочках влияет на расчетную величину критерия качества (из сравнения кривых 2 и 2', где пунктирная кривая 2', рассчитана без учета скольжения).

ЗАКЛЮЧЕНИЕ

Дано количественное обоснование перспективности интенсификации фильтрации газов путем создания на поверхности волокон слоя наноиглолочек — вискерсов. Этот способ начал широко применяться для специальных целей, поскольку научились выращивать «шубу» из разных материалов на микронных волокнах из иглолочек нанометрового диаметра. В данной работе впервые методами вычислительной гидродинамики рассчитаны трехмерное поле течения и силы сопротивления потоку микронных волокон с радиальными наноиглолочками конечной длины с учетом влияния соседних волокон и с учетом эффекта скольжения газа на иглолочках и рассчитаны коэффициенты захвата субмикронных аэрозольных частиц волокнами в зависимости от параметров иглолочек, размера частиц и условий фильтрации. (Отметим, что аналогичная проблема осаждения субмикронных частиц при различных условиях в модельных нановолоконных фильтрах была недавно теоретически изучена в работах [20, 21]). Даны примеры расчета оптимальных параметров слоя иглолочек для выбранных фильтров с заданными диаметром волокон и плотностью упаковки волокон, обеспечивающие увеличение «критерия качества» фильтра γ — отношения эффективности улавливания частиц фильтра к его перепаду давления. Теоретически показано, что по сравнению с гладкими волокнами игольчатые волокна при улавливании

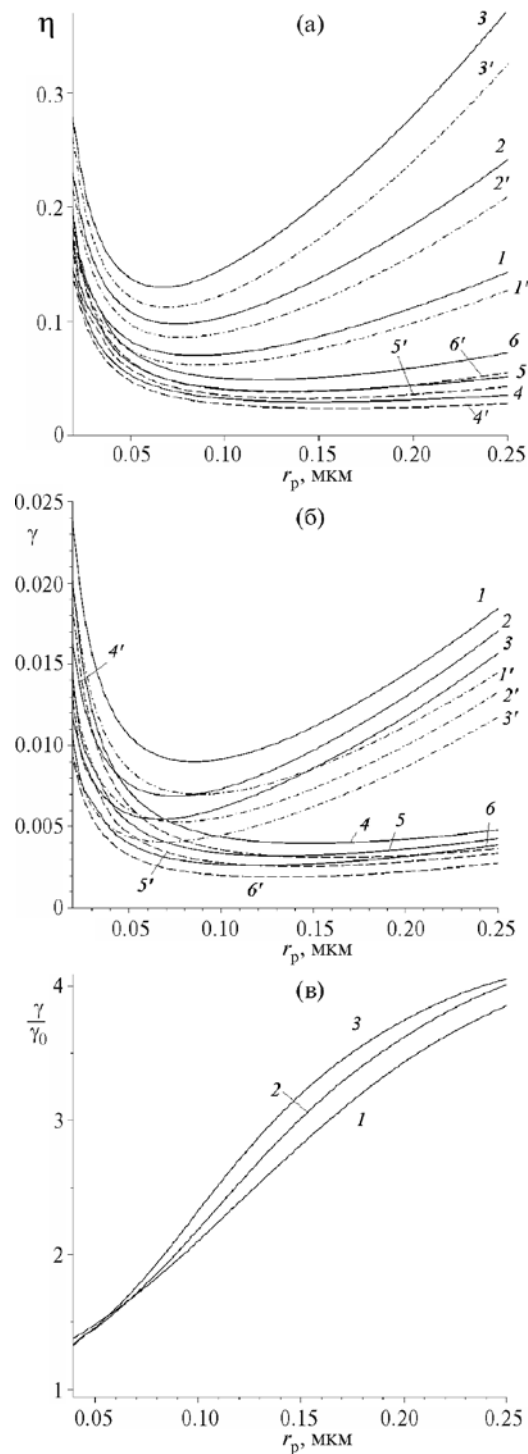


Рис. 8. Зависимости коэффициентов захвата (а) и критериев качества (б) модельных фильтров из волокон с «шубами» из иглолочек от радиуса частиц: (1–3) — расчет для композитного волокна с $h_w = 1$, (4–6) — для волокна без иглолочек, сплошные линии — с учетом эффекта скольжения газа при $\text{Kn} = 0.043$, пунктирные — без учета, $\text{Kn} = 0$: $b = 0.1$ (1), 0.2 (2), 0.3 (3); (в) — отношение критериев качества от r_p при $b = 0.1$ (1), 0.2 (2), 0.3 (3) при $\text{Kn} = 0.043$; $a_w = 0.025$, $h_w = 1$, $a_0 = 1.5$ мкм, $\xi = 1$, $N = 4$, $U = 10$ см/с.

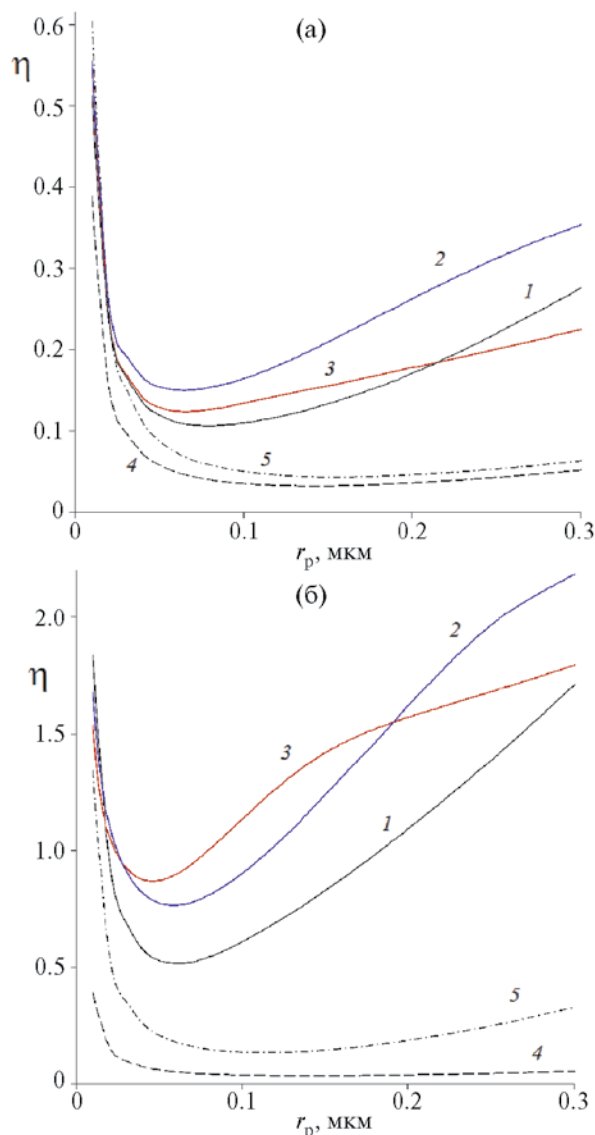


Рис. 9. Зависимости коэффициентов захвата от радиуса частиц при $h_w = 1$ (а), 3 (б), где $\xi = 1$ (1), 0.4 (2), 0.2 (3); 4 – стержень без слоя иголок, 5 – непроницаемое волокно эквивалентного внешнего радиуса, $Kn = 0$, $b = 0.2$, параметры те же, что и на рис. 8.

субмикронных аэрозолей способны обеспечить увеличение критерия качества фильтра в несколько раз. Как и в предыдущем сообщении [9], здесь также подчеркивается, что приоритетным и эффективным исходным материалом являются высокопористые слои волокнистых фильтров, а наносимые или выращиваемые слои наноиголок также должны обладать высокой проницаемостью. Полученные результаты представляют интерес при создании респираторов длительного пользования, особенно состоящих из полимерных волокон с вискерами, непосредственно получаемыми в процессе образования волокон. В заключение отметим, что здесь мы рассмотрели режим тонкой

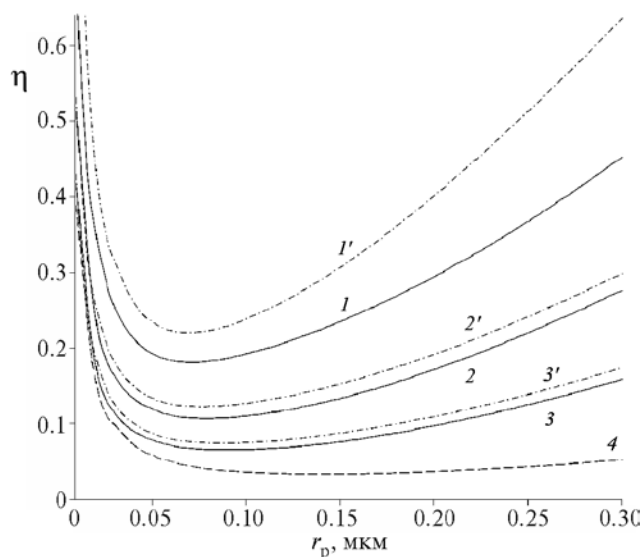


Рис. 10. Зависимости коэффициентов захвата волокном с «шубой» из иголок от радиуса частиц для $h_w = 1.5$ (1, 1'), 1 (2, 2'), 0.5 (3, 3'), 0 (4) без учета (1–4) и с учетом эффекта скольжения газа при $Kn = 0.043$ (1'–3') $b = 0.2$, $\xi = 1$, $a_0 = 1.5$ мкм, $a_w = 0.025$, $U = 10$ см/с, $N = 8$.

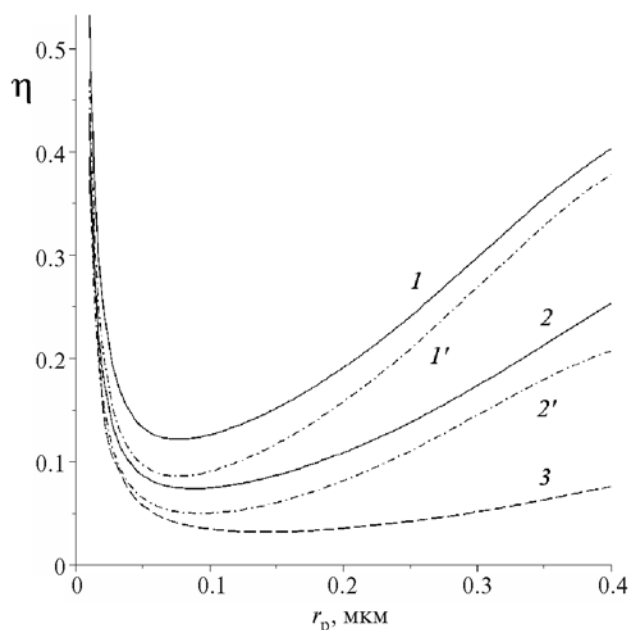


Рис. 11. Зависимости коэффициентов захвата волокном с «шубой» из иголок от радиуса частиц для $h_w = 1$ (1, 1'), 0.5 (2, 2') с учетом эффекта скольжения газа при $N = 8$ (1, 2), 4 (1', 2'): $b = 0.2$, $\xi = 1$, $a_0 = 1.5$ мкм, $a_w = 0.025$, $U = 10$ см/с, $Kn = 0.043$.

фильтрации, в котором не проявляется инерция частиц. Для инерционных частиц [21] критерий качества модифицированных волокон будет еще выше. В следующих сообщениях будет рассмотрено осаждение инерционных частиц конечного размера на волокнах с иголочками (в том числе с

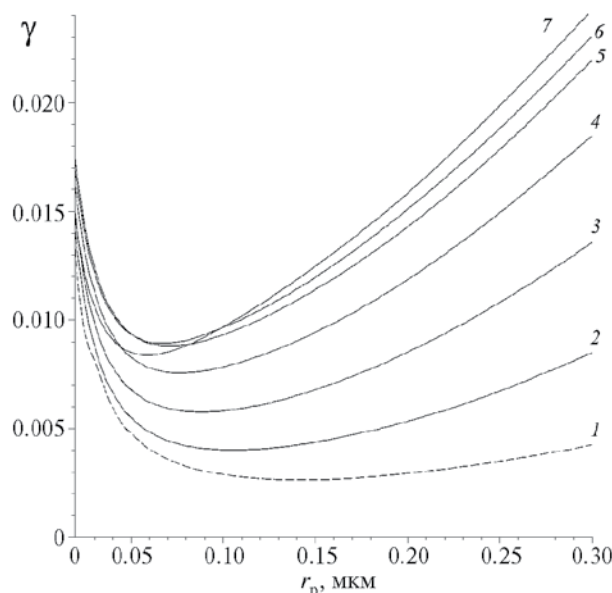


Рис. 12. Зависимости критериев качества фильтра из волокон с иглолочками (1 – 6) от радиуса частиц при $h_w = 0.2$ (2), 0.5 (3), 1 (4), 1.5 (5), 2 (6), 3.5 (7), $1 - h_w = 0$, $Kn = 0.043$; $2' - h_w = 0.5$, $Kn = 0$. Остальные параметры те же, что на рис. 11.

учетом инерционности среды), имеющее значение для расчета предфильтров в многоступенчатых системах абсолютной очистки воздуха, а также для решения задач т.н. грубой очистки воздуха от микронных частиц. Полученные в работе результаты также могут найти применение при решении задач в областях катализа, электрохимии и конвективной теплопередачи.

ФИНАНСИРОВАНИЕ РАБОТЫ

Работа выполнена в ИФХЭ РАН при финансовой поддержке Министерства науки и высшего образования Российской Федерации.

КОНФЛИКТ ИНТЕРЕСОВ

Автор заявляет, что у него нет конфликта интересов.

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Davies C.N. Air filtration. N.Y.: Academic Press, 1973.
2. Pfefferkorn, G. Elektronenmikroskopische untersuchungen über den oxydationsvorgang von metallen. Naturwissenschaften. 1953. 40. Bd. 551–552. Electron microscopic observations of aerosols (in German). Proc. Aerosol Technology Workshop, Physical Institute of the University of Mainz, Sept. 29. 1954. pp. 599–603. <https://doi.org/10.1007/BF00639678>
3. Brewer J.M., Goren S.L. Evaluation of metal oxide whiskers grown on screens for use as aerosol filtration media // Aerosol Sci. Technol. 1984. V. 3. № 4. P. 411–429. <https://doi.org/10.1080/02786828408959029>
4. Li P., Wang C., Zhang Y., Wei F. Air filtration in the free molecular flow regime: a review of high-efficiency particulate air filters based on carbon nanotubes // SMALL. 2014. V. 10. № 22. P. 4543–4561. <https://doi.org/10.1002/sml.201401553>
5. Zhang R., Wei F. High-efficiency particulate air filters based on carbon nanotubes // Ch. 26 in Nanotube Superfiber Materials. Science, Manufacturing, Commercialization. Micro and Nano Technologies, 2-nd Ed. 2019. P. 643–666. <https://doi.org/10.1016/B978-0-12-812667-7.00026-4>
6. Karwa A.N., Tatarchuk B.J. Aerosol filtration enhancement using carbon nanostructures synthesized within a sintered nickel microfibrillar matrix // Sep. Purif. Technol. 2012. V. 87. P. 84–94. <https://doi.org/10.1016/j.seppur.2011.11.026>
7. Park S.J., Lee D.G. Performance improvement of micron-sized fibrous metal filters by direct growth of carbon nanotubes // Carbon. 2006. V. 44. P. 1930–1935. <https://doi.org/10.1016/j.carbon.2006.02.005>
8. Кирш В.А. Аэрозольные фильтры из пористых волокон // Коллоид. журн. 1996. Т. 58. № 6. С. 786–790.
9. Кирш А.А., Кирш В.А. Улавливание аэрозольных частиц фильтрами из волокон, покрытых слоями вискоз / Коллоидный журн. 2019. Т. 81. № 6. С. 706–716. <https://doi.org/10.1134/S1061933X19060073>
10. Кирш В.А., Кирш А.А. Влияние наноиглолок на волокнах и частицах на эффективность фильтрации аэрозолей // Коллоидный журнал. 2021. Т. 83. № 3. С. 293–301. <https://doi.org/10.1134/S1061933X2103008X>
11. Kirsch A.A., Stechkina I.B. The theory of aerosol filtration with fibrous filters // Ch. 4, in Fundamentals of Aerosol Science / Ed. By Shaw D.T. N.Y.: Wiley-Interscience. 1978. P. 165–256.
12. Ландау Л.Д., Лифшиц И.М. Теоретическая физика. Т. 6. Гидродинамика. Изд. 4-е, М.: Наука, 1988.
13. Левич В.Г. Физико-химическая гидродинамика. М.: ГИФМЛ, 1959.
14. Fuchs N.A. The Mechanics of Aerosols. N.Y.: Dover, 1989.
15. Luo H., Pozrikidis C. Effect of surface slip on Stokes flow past a spherical particle in infinite fluid and near a plane wall // J. Eng. Math. 2008. V. 62. P. 1–21. <https://doi.org/10.1007/s10665-007-9170-6>
16. Кирш В.А., Кирш А.А. Осаждение аэрозольных наночастиц в сеточных диффузионных батареях // Коллоид. журн. 2020. Т. 82. № 4. С. 432–439. <https://doi.org/10.1134/S1061933X20040055>

17. *Miyagi T.* Viscous flow at low Reynolds numbers past an infinite row of equal circular cylinders // *J. Phys. Soc. Japan.* 1958. V. 13. № 5. P. 493–496.
<https://doi.org/10.1143/JPSJ.13.493>
18. *Keller J.B.* Viscous flow through a grating or lattice of cylinders // *J. Fluid Mech.* 1964. V. 18. P. 94–96.
<https://doi.org/10.1017/S0022112064000064>
19. *Kirsch A.A., Stechkina I.B., Fuchs N.A.* Effect of gas slip on the pressure drop in a system of parallel cylinders at small Reynolds numbers // *J. Colloid Interface Sci.* 1971. V. 37. P. 458–461.
[https://doi.org/10.1016/0021-9797\(71\)90314-6](https://doi.org/10.1016/0021-9797(71)90314-6)
20. *Кирш В.А., Кирш А.А.* Улавливание субмикронных аэрозольных частиц фильтрами из нановолокон // *Коллоид. журн.* 2023. Т. 85. № 1. С. 38–46.
<https://doi.org/10.1134/S1061933X22600476>
21. *Кирш В.А.* Инерционное осаждение субмикронных аэрозолей в модельных волокнистых фильтрах из ультратонких волокон // *Коллоид. журн.* 2023. Т. 85. № 3. С. 307–318.
<https://doi.org/10.1134/S1061933X23600331>

DEPOSITION OF SUBMICRON AEROSOLS IN FILTERS FROM FIBERS COATED WITH LAYERS OF NANOWHISKERS

V. A. Kirsh

The deposition of submicron aerosol particles in model filters consisting of micron fibers with radial nanowhiskers on the fiber surface is considered. Numerical modeling of a 3D Stokes transverse flow field was performed in a model filter – an isolated row of parallel fibers with whiskers, taking into account a gas slip effect on their surface. The dependencies of the fiber drag force and the fiber collection efficiency on the length and packing density of the whiskers and on the distance between the fibers are calculated. The dependence of the fiber collection efficiency on the particle radius was determined.

Ключевые слова: aerosols, filtration, fibrous filter, nanowhiskers, filter quality factor