

УДК 66.09:004.942

**УТОЧНЕННАЯ МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ КОАГУЛЯЦИИ
МАГНИТНЫХ ЧАСТИЦ ПРИ КРИВОЛИНЕЙНОМ ДВИЖЕНИИ****Просвирнин В.И., Масюткин Е.П., Масюткин Д.Е.***ФГБОУ ВО «Керченский государственный морской технологический университет», Керчь,
e-mail: vip-3434@mail.ru*

Разработана уточненная математическая модель коагуляции двух ферромагнитных частиц в рабочей камере гидроциклона с радиальным магнитным полем. В основу модели положен подход Лагранжа. Математическая модель выполнена в полярной системе координат. Полученная модель является более точной иллюстрацией кинетики коагуляции ферромагнитных частиц в рабочей камере гидроциклона, вызванной воздействием магнитного поля. Отличительной особенностью данной математической модели является учет времени релаксации частицы и изменяющейся в зависимости от радиуса тангенциальной составляющей скорости потока. Благодаря этому достигается большая точность при моделировании кинетики коагуляции ферромагнитных частиц при криволинейном движении. Показано, что коагуляция способствует сепарации частиц в гидроциклоне и интенсифицирует процесс. В качестве поясняющего материала приведены рисунки, иллюстрирующие процесс взаимодействия двух частиц при движении в рабочей камере аппарата инерционного типа. Приведено численное решение системы дифференциальных уравнений в виде графических зависимостей.

Ключевые слова: модель, магнитный гидроциклон, магнитная коагуляция**REFINED MATHEMATICAL MODEL OF COAGULATION
OF MAGNETIC PARTICLES IN CURVILINEAR MOTION****Prosvirnin V.I., Masyutkin E.P., Masyutkin D.E.***Kerch State Maritime Technological University, Kerch, e-mail: vip-3434@mail.ru*

A refined mathematical model of the coagulation of two ferromagnetic particles in a working chamber of a hydrocyclone with a radial magnetic field has been developed. The model is based on the Lagrange approach. The mathematical model is executed in the polar coordinate system. The obtained model is a more accurate illustration of the kinetics of coagulation of ferromagnetic particles in the working chamber of a hydrocyclone caused by the action of a magnetic field. A distinctive feature of this mathematical model is the allowance for the relaxation time of a particle and the tangential component of the flow velocity that varies with the radius. Thanks to this, greater accuracy is achieved in modeling the kinetics of coagulation of ferromagnetic particles in curvilinear motion. It is shown that coagulation facilitates the separation of particles in the hydrocyclone and intensifies the process. As an explanatory material are figures illustrating the process of interaction of two particles when moving in the working chamber of the inertial type apparatus. A numerical solution of the system of differential equations in the form of graphical dependences is given.

Keywords: model, magnetic hydrocyclone, magnetic coagulation

Рациональное использование природных богатств является одной из важнейших задач XXI века. К одному из путей решений данной задачи относится очистка различных технических жидкостей от посторонних примесей [1]. Особое место среди всех типов технических жидкостей занимают смазочно-охлаждающие жидкости (СОЖ), предназначенные в основном для смазки и охлаждения металлообрабатывающих инструментов, деталей и трущихся частей механизмов, что способствует снижению износа инструментов, повышению точности обработанных деталей и надежности работы механизмов [2]. Средний срок использования СОЖ составляет от двух недель до нескольких месяцев. Главными причинами их замены являются превышение предельно допустимой концентрации механических посторонних примесей (металлическая пыль, сажа, частицы абразивных материалов), расслаивание и загнивание.

На сегодняшний день существует только четыре базовых механизма извлечения примесей из жидкостей или газов механического способа: под действием сил гравитации (осадители, отстойники); инерции (циклоны, гидроциклоны, скрубберы, центрифуги); ситовый эффект (фильтры) и сепарация под действием внешнего воздействия (сепараторы, классификаторы) [3, 4]. В связи с тем, что СОЖ применяются в основном при работе с металлическими предметами, частицы, загрязняющие эти самые жидкости, часто являются ферромагнитными. Таким образом целесообразно применять магнитное поле для интенсификации процесса их извлечения. Более подробно воздействие магнитного поля на процесс извлечения представлено в [5, 6].

Одним из самых перспективных способов использования магнитного поля для повышения эффективности извлечения ферромагнитных частиц является магнитный

гидроциклон. В данной статье будет рассматриваться гидроциклон с радиальным магнитным полем, как аппарат с наиболее простой и эффективной конструкцией.

Целью работы является создание математической модели кинетики частиц в рабочей камере магнитного гидроциклона.

Коагуляция – объединение мелких частиц в более крупные под воздействием сил сцепления. Этот процесс играет важную роль в металлургии, аппаратах химической промышленности, горно-обогатительном комплексе и т.д.

Процесс коагуляции схематически изображен на рис. 1.

В [7] приведена модель коагуляции двух частиц в криволинейном потоке, однако и она требует дальнейшего совершенствования.

Рассмотрим движение твердой или жидкой частицы в жидкости, начиная с общего обсуждения и фокусируясь на движении частиц в закрученном потоке.

В гидроциклоне частицы почти всегда движутся относительно потока с их конечной скоростью, а конечная скорость данной частицы определяет, будет ли она захвачена или потеряна. Эта предельная скорость в точности аналогична скорости оседания частицы в гравитационном поле Земли в стационарных условиях, за исключением того, что для аппаратов инерциального типа радиально направленная центробежная сила заменяет гравитационную.

Для вычисления конечной скорости частицы в вихревом потоке начнем с урав-

нения движения частицы. Применяя закон Ньютона к частице, движущейся в жидкости, приравняв произведение ускорение на массу к сумме действующих на нее сил F_p , получим

$$m \frac{d\vec{v}}{dt} = \vec{F}_C + \vec{F}_D + \vec{F}_M + \vec{F}_{Add}, \quad (1)$$

где m – масса частицы, кг; v – скорость частицы, м/с; F_C – центробежная сила, Н; F_D – сила сопротивления среды, Н; F_M – магнитная сила, Н; F_{Add} – дополнительные силы, влияние которых значительно меньше, чем перечисленных выше. К дополнительным силам можно отнести гравитационную, архимедову, подъемную силу (эффект Магнуса), силу Саффмана, силу, создаваемую дополнительной массой, и силу Бассета. Более подробно анализ сил, действующих на частицу приведен в [7].

Магнитная сила вычисляется по формуле:

$$F_M = \mu_0 \cdot \alpha \cdot V \cdot H \cdot \text{grad}H, \quad (2)$$

где H и $\text{grad}H$ – напряженность поля (А/м) и его градиент соответственно; $\mu_0 = 4\pi \cdot 10^{-7}$, α и V – магнитная восприимчивость и объем (м^3) частицы соответственно.

Так как магнитная сила велика только у выходного патрубка, а в большей части рабочей камеры она близка к нулю ($\text{grad}H \approx 0$), то для дальнейших расчетов магнитную силу будем опускать. При соответствующей подстановке в выражение (1) общее уравнение движения частицы в ньютоновской жидкости становится:

$$\left(\frac{\pi d^3}{6}\right) \rho_p \frac{dv}{dt} = \left(\frac{\pi d^3}{6}\right) (\rho_p - \rho) a - \frac{1}{2} C_D \rho v \left(\frac{\pi d^2}{4}\right) + F_{Add}, \quad (3)$$

где a – вектор ускорения внешнего силового поля; ρ_p и ρ – плотность частиц и жидкости соответственно, кг/м^3 ; C_D – коэффициент сопротивления.

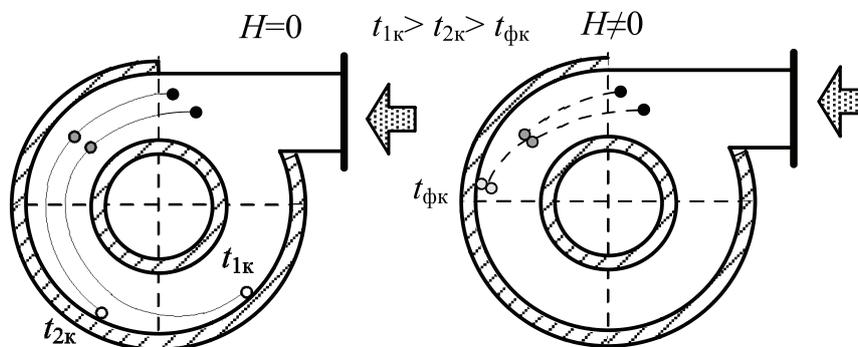


Рис. 1. Процесс извлечения дисперсной среды в гидроциклоне без наложения магнитного поля (а) и с наложенным магнитным полем (б); H – напряженность поля; $t_{1к}$, $t_{2к}$, $t_{фк}$ – время достижения внешней стенки гидроциклона первой частицей, второй и образовавшейся флоккулы соответственно

F_{Add} относится к быстрому нестационарному движению. Добавленный массовый член учитывает тот факт, что при ускорении частицы из покоя окружающая жидкость также должна быть ускорена. Сила Бассета показывает, что за счет быстрого изменения движения сопротивление будет зависеть не только от его мгновенной скорости относительно жидкости, но и от предыдущего движения, поскольку картина течения жидкости может не успевать регулироваться из-за инерции жидкости. Эти два члена равны нулю при устойчивом движении.

Сила сопротивления среды определяется по формуле:

$$F_D = \frac{C_D \cdot \rho_f \cdot S_p \cdot (\vec{U} - \vec{v})^2}{2}, \quad (4)$$

где S_p – поперечное сечение частицы, м²; U – скорость потока вязкой среды, м/с.

При малых значениях числа Рейнольдса можно воспользоваться более простой формулой – приближенным законом Стокса для шарообразных частиц [8]:

$$F_D = 3 \cdot \pi \cdot d \cdot \mu \cdot (U - v). \quad (5)$$

Эти упрощения дают следующее уравнение движения частицы:

$$\left(\frac{\pi d^3}{6}\right) \rho_p \frac{dU}{dt} = \left(\frac{\pi d^3}{6}\right) (\rho_p - \rho) a - 3\pi \cdot d \cdot \mu \cdot (U - v) + F_{Add}. \quad (6)$$

Решаем дифференциальное уравнение (6) в одном направлении, считая $U(0) = U_0$, относительная скорость частицы к потоку примет следующий вид:

$$U' = \frac{d^2 (\rho_p - \rho) a_i}{18\mu} \left(1 - \exp\left[-\frac{18\mu t}{d^2 \rho_p}\right]\right) + U'_0 \exp\left[-\frac{18\mu t}{d^2 \rho_p}\right];$$

$$U' = \left(\frac{\rho_p - \rho}{\rho_p}\right) \tau a_i (1 - e^{-t/\tau}) + U'_0 e^{-t/\tau}, \quad (7)$$

где τ называется «временем релаксации частицы», с [9]:

$$\tau = \frac{d^2 \rho_p}{18\mu}. \quad (8)$$

При больших t экспоненциальные члены обращаются в нуль, а частица достигает конечной скорости. Конечная скорость вычисляется:

$$U = U_{Stk} = \tau a = \left(\frac{\rho_p - \rho}{\rho_p}\right) \frac{x^2 \rho_p}{18\mu} a, \quad (9)$$

где U_{Stk} – скорость Стокса, то есть конечная скорость частицы при применении закона Стокса [10]. Небольшие частицы быстро достигают конечной скорости. Это следует из уравнения (9): τ мало при малых d , поэтому экспоненциальный член быстро стремится к нулю. Исходя из вышесказанного можно пренебречь нестационарной частью уравнения (9) даже для быстрых, мелкомасштабных флуктуаций скорости, вызванных турбулентностью, и предположить, что частица всегда будет находиться на конечной скорости относительно несущего потока.

На рис. 2 представлена зависимость скорости частицы от времени. Частица приближается к своей конечной скорости

в течение нескольких микросекунд. Как уже упоминалось, закон Стокса для лобового сопротивления справедлив для малых чисел Рейнольдса. Другое требование применения закона Стокса состоит в том, что окружающая жидкость может рассматриваться как сплошная среда. Это условие не соблюдается для очень маленьких частиц (в субмикронных размерах) или в циклонах, работающих в условиях высокого вакуума. Здесь необходимо принять во внимание тот факт, что газ состоит из отдельных молекул. Это имеет два эффекта:

1. Столкновения с молекулами потока вызывают колебательное движение частиц (броуновское движение). Этим можно пренебречь по сравнению с любой крупномасштабной дисперсией турбулентных частиц.

2. Между потоком несущей среды и частицей происходит скольжение, поскольку свободное пространство между молекулами становится сравнимым с размером частиц. Это учтено поправочным коэффициентом Каннингема:

$$U = U_{Stk} = \tau a = \left(\frac{\rho_p - \rho}{\rho_p}\right) \frac{d^2 \rho_p}{18\mu} a, \quad (10)$$

где λ – длина свободного пробега молекул.

Обратим теперь внимание на поведение частицы в закрученном потоке. Сила, возникающая из-за градиента давления в жидкости, которая в этом контексте сродни архимедовой силе, действующей в гравитационном поле, не будет удерживать частицу на своем пути, если она не будет иметь ту же плотность, что и жидкость. В инерционных аппаратах плотность частиц значительно выше плотности среды, поэтому «плавучесть» мала и частица будет двигаться радиально наружу в вихре. В отдельных случаях можно даже игнорировать плавучесть при вычислении скорости частицы, так что единственной значительной силой, противостоящей наружному радиальному движению частицы, является сила сопротивления. Центробежная сила для современных циклонов и гидроциклонов в несколько десятков или сотен раз может превышать гравитационную.

Для того чтобы оценить тангенциальную скорость жидкости, воспользуемся формулой Дриссена [11]:

$$U_{\theta}(R) = \frac{U_{in}(D - D_{in})}{2R} \cdot \frac{1 + \ln(R/R_0)}{1 + \ln(R/R_{out})}, \quad (11)$$

где U_{in} – входная скорость жидкости, м/с; D_{in} – диаметр входного патрубка, м; R_0 – диаметр выходного патрубка, м; R_{out} – диаметр сливного патрубка, м.

В случае, когда входной патрубок МГЦ в сечении имеет форму прямоугольника, эквивалентный диаметр высчитывается по следующей формуле:

$$D_{in} = 2\sqrt{\frac{a_{in} \cdot b_{in}}{\pi}}, \quad (12)$$

где a_{in} и b_{in} – соответственно высота и ширина входного патрубка прямоугольного сечения.

Подставив значения тангенциальной скорости потока (9) в систему уравнений коагуляции частиц, представленной в [7], получим следующую математическую модель:

$$\begin{aligned} \frac{d^2 R_1}{dt^2} &= R_1 \cdot \left(\frac{d\theta_1}{dt} \right) - A_1 \cdot \frac{dR_1}{dt} - B_1 \cdot H_1 \cdot dH_{R1} + E_1 \cdot \frac{H_1 \cdot H_2 \cdot \cos \alpha_1 \cdot \cos \varphi_1}{S^2}; \\ \frac{d^2 \theta_1}{dt^2} &= -\frac{2}{R_1} \cdot \frac{d\theta_1}{dt} \cdot \frac{dR_1}{dt} + A_1 \cdot \left(U_{\theta 1}(R) - R_1 \cdot \frac{d\theta_1}{dt} \right) - E_1 \cdot \frac{H_1 \cdot H_2 \cdot \cos \alpha_1 \cdot \sin \varphi_1}{S^2}; \\ \frac{d^2 R_2}{dt^2} &= R_2 \cdot \left(\frac{d\theta_2}{dt} \right) - A_2 \cdot \frac{dR_2}{dt} - B_2 \cdot H_2 \cdot dH_{R2} + E_2 \cdot \frac{H_1 \cdot H_2 \cdot \sin \alpha_2 \cdot \cos \varphi_2}{S^2}; \\ \frac{d^2 \theta_2}{dt^2} &= -\frac{2}{R_2} \cdot \frac{d\theta_2}{dt} \cdot \frac{dR_2}{dt} + A_2 \cdot \left(U_{\theta 2}(R) - R_2 \cdot \frac{d\theta_2}{dt} \right) + E_1 \cdot \frac{H_1 \cdot H_2 \cdot \sin \alpha_2 \cdot \sin \varphi_2}{S^2}; \end{aligned} \quad (13)$$

$$\begin{aligned} A_i &= \frac{18 \cdot \mu \cdot \varphi_{wi}^2}{d_i^2 \cdot C_K \cdot (\rho_i - 0,5\rho_f)}; \quad B_i = \frac{\mu_0 \cdot \alpha_i}{(\rho_i - 0,5\rho_f)}; \\ E_1 &= \frac{2}{3} \cdot \frac{\pi^2 \cdot \mu_0 \cdot d_2^2 \cdot \alpha_1 \cdot \alpha_2}{d_1 \cdot \rho_1}; \quad E_2 = \frac{2}{3} \cdot \frac{\pi^2 \cdot \mu_0 \cdot d_1^2 \cdot \alpha_1 \cdot \alpha_2}{d_2 \cdot \rho_2}; \end{aligned}$$

$$U_{\theta i}(R) = \frac{U_{in}(D - D_{in})}{2R} \cdot \frac{1 + \ln(R_i/R_0)}{1 + \ln(R_i/R_{out})}; \quad H_i = \left[H_A + (H_0 - H_A) \cdot e^{-\frac{Z_i \cdot n_z}{h_c}} \right] \cdot \left(\frac{D_0}{2 \cdot R_i} \right)^{n_R};$$

$$dH_{Ri} = \frac{\partial H_i}{\partial R} = - \left[H_A + (H_0 - H_A) \cdot e^{-\frac{Z_i \cdot n_z}{h_c}} \right] \cdot \left(\frac{D_0}{2} \right)^{n_R} \cdot \frac{n_R}{R_i^{n_R+1}}.$$

Система уравнений (13) решалась численным методом с помощью САПР MathCAD при следующих условиях (рис. 3): $d_1 = 70$ мкм; $d_2 = 90$ мкм; частицы – железный порошок, среда – вода; $H_0 = 4 \cdot 10^4$ А/м. Начальные условия: $R_{10} = 0,037$ м; $R_{20} = 0,03$ м; $\theta_{10} = 1,75$ рад; $\theta_{10} = 1,6$ рад; $v_{R10} = v_{R20} = 0$ м/с; $v_{\theta 10} = v_{\theta 20} = 2$ м/с.

Полученная модель является более точной иллюстрацией кинетики коагуляции ферромагнитных частиц в рабочей камере гидроциклона под действием магнитного поля.

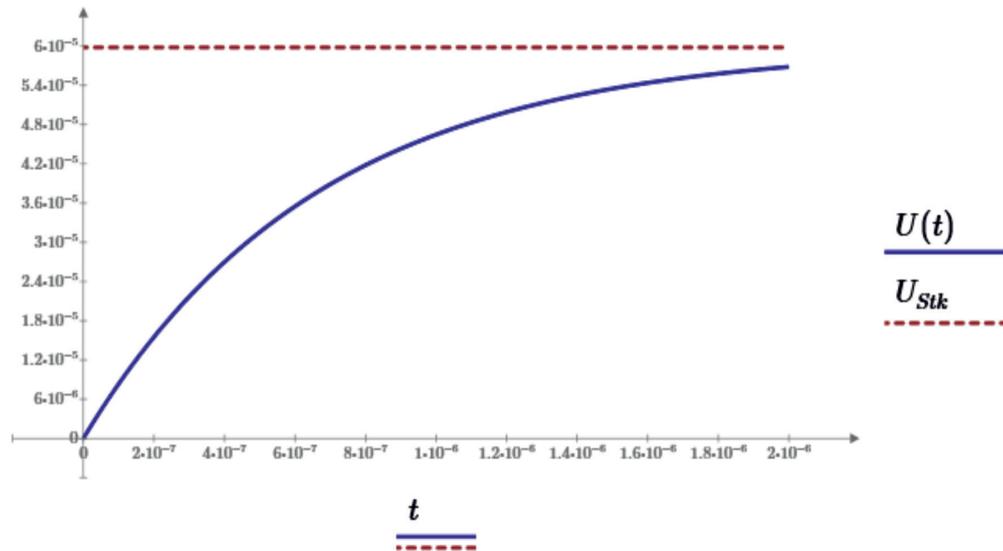


Рис. 2. Скорость частицы в вязкой среде
($d = 10$ мкм, $\rho_p = 7800$ кг/м³, $\rho = 800$ кг/м³, $a = 100$ м/с², $\mu = 65$ мПа·с)

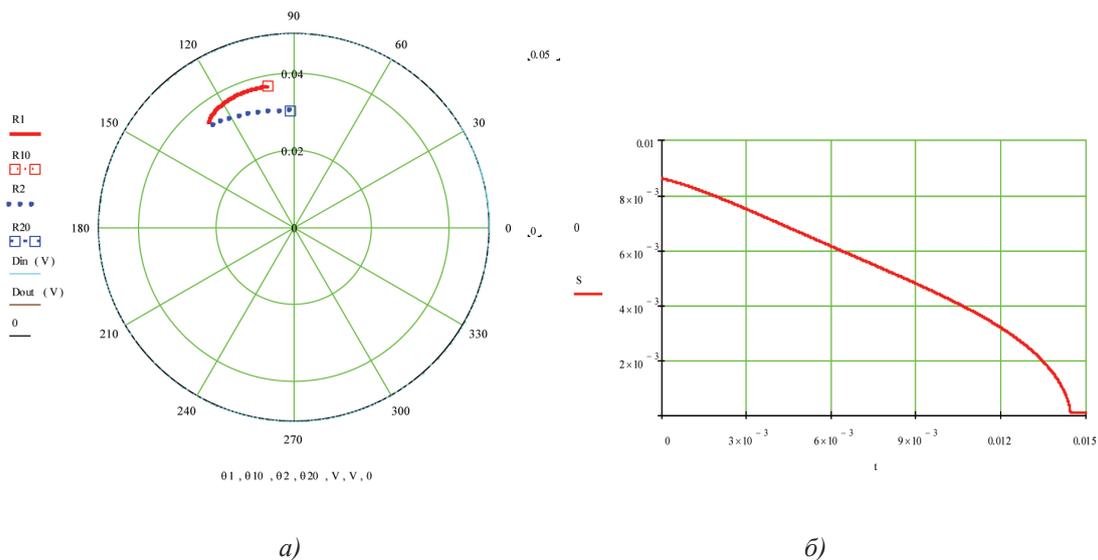


Рис. 3. Результаты численного исследования математической модели процесса коагуляции двух частиц в рабочей камере гидроциклона (а) и зависимость расстояния от времени между двумя коагулирующими частицами (б)

Выводы

Разработана уточненная математическая модель взаимодействия двух частиц в рабочей камере гидроциклона под действием магнитного поля. Отличительной особенностью данной математической модели является учет времени релаксации частицы и изменяющейся в зависимости от радиуса тангенциальной составляющей скорости среды. Благодаря этому достигается большая точность при моде-

лировании кинетики коагуляции ферромагнитных частиц при криволинейном движении.

Список литературы

1. Zhukov V., Masyutkin E., Avdeyev B. The application of mathematical modeling for the development of devices as an example of viscous fluid purification from magnetic impurity // IOP Conference Series: Materials Science and Engineering. – 2017. – № 177. – P. 012015.
2. Остриков В.В. Топливо, смазочные материалы и технические жидкости: учебное пособие / В.В. Остриков,

С.А. Нагорнов, О.А. Клейменов [и др.]. – Тамбов: Изд-во Тамб. гос. техн. ун-та, 2008. – 304 с.

3. Авдеев Б.А. Расчет электромагнитной системы магнитного гидроциклона / Б.А. Авдеев // Вестник Астраханского государственного технического университета. Серия: Морская техника и технология. – 2015. – № 2. – С. 64–71.

4. Новый справочник химика и технолога. Процессы и аппараты химических технологий. Ч. II / Г.М. Островский, Р.Ш. Абиев, В.М. Александров [и др.]; под ред. Г.М. Островского. – СПб.: НПО «Профессионал», 2006. – 916 с.

5. Avdeyev B., Masyutkin E. [and others]. Calculation of efficiency curve of magnetic hydrocyclone. 2017 IEEE Conference of Russian Young Researchers in Electrical and Electronic Engineering (EIConRus). – St. Petersburg, 2017. – P. 1225–1228.

6. Булыжев Е.М. Математическая теория магнитной коагуляции ферромагнитных частиц в слабозагрязненных сточных водах / Е.М. Булыжев, Е.Н. Меньшов // Известия Самарского научного центра Российской академии наук. – 2014. – Т. 16, № 1. – С. 247–254.

7. Авдеев Б.А. Численное решение задачи о коагуляции двух частиц в потоке текучей среды в полярных координатах / Б.А. Авдеев, Е.П. Масюткин, В.И. Просвирнин // Известия высших учебных заведений. Северо-Кавказский регион. Технические науки. – 2014. – № 4(179). – С. 13–17.

8. Смайлов С.А. Механика жидкости и газа: учебное пособие / С.А. Смайлов, К.А. Кувшинов. – Томск: Изд-во Томского политехнического университета, 2012. – 121 с.

9. Асламова В.С. Прямочные циклоны: Теория, расчёт, практика / В.С. Асламова. – Ангарск: АГТА, 2008. – 236 с.

10. Авдеев Б.А. Модель движения частиц в магнитном гидроциклоне / Б.А. Авдеев // Технический аудит и резервы производства. – 2013. – № 5/1(13). – С. 36–41.

11. Голованчиков А.Б. Моделирование процессов очистки нефтяных шламов в гидроциклоне одновременно от «тяжелых» и «легких» частиц дисперсной фазы / А.Б. Голованчиков, М.И. Ламскова, М.И. Филимонов, А.Е. Новиков // Известия Волгоградского государственного технического университета. – 2016. – № 11 (190). – С. 8–13.