

УДК 532.582.81:532.546.2

© 2000 г. И.В. ЧЕРНЫШЕВ

## ЗАДАЧА СТОКСА ДЛЯ СФЕРИЧЕСКОЙ ЧАСТИЦЫ С РАДИАЛЬНО-НЕОДНОРОДНЫМ РАСПРЕДЕЛЕНИЕМ ПОРИСТОСТИ

Исследуется стационарное обтекание неоднородной пористой сферической частицы поступательным потоком вязкой жидкости в приближении Стокса. Для пористой частицы с коэффициентом проницаемости, меняющимся по степенному закону от радиуса, получено аналитическое решение, определяющее поля скорости и давления жидкости снаружи и внутри частицы.

Классическая задача о медленном обтекании непроницаемого твердого шара поступательным потоком (задача Стокса) и ее обобщение на случай обтекания сферической жидкой капли (Адамар и Рыбчинский) приводятся во многих монографиях, например [1]. Обтекание пористой сферической частицы однородным потоком рассмотрено в [2, 3], а в [4] получено решение для пористой частицы, помещенной в произвольный поступательно-сдвиговой поток.

Во многих гидродинамических процессах химической технологии приходится иметь дело с частицами неоднородной пористости. Например, зерна катализатора, полученные прокаливанием, состоят из слоев с различной пористостью, в частности пористая частица может иметь непроницаемое ядро или, напротив, плохо проницаемую внешнюю поверхность. Чисто сдвиговое течение около радиально неоднородной частицы рассматривалось в [5]. В настоящей работе приводится решение задачи об обтекании радиально неоднородной пористой частицы поступательным потоком.

**1. Постановка задачи.** Рассмотрим задачу о стационарном обтекании неоднородной пористой сферической частицы радиуса  $a$  поступательным потоком вязкой жидкости в приближении Стокса. Начало сферической системы координат  $r, \theta, \varphi$  поместим в центре частицы. В силу осесимметричности в задаче (компонента скорости  $v_\varphi \equiv 0$ ) отсутствует зависимость от  $\varphi$ .

В предположении, что число Рейнольдса  $Re = Uap/\mu < 1$ , вне частицы скорость и давление определяются системой уравнений Стокса [1]

$$\Delta v = \text{grad}p, \quad \text{div}v = 0 \quad (1.1)$$

Течение жидкости внутри частицы будем описывать законом Дарси с коэффициентом проницаемости  $k$ , зависящим от безразмерного радиуса  $r$

$$V = -k(r)\text{grad}P, \quad \text{div}V = 0 \quad (1.2)$$

Здесь все величины безразмерные, в качестве характерных масштабов длины, скорости и давления выбраны соответственно радиус частицы  $a$ , скорость набегающего потока  $U$  и  $p_0 = \mu U/a$ , где  $\mu$  – динамическая вязкость жидкости; коэффициент проницаемости частицы безразмерен на  $a^2$ .

Вдали от частицы поле скорости должно быть однородным, т.е.

$$r \rightarrow \infty, \quad v_r = \cos\theta, \quad v_\theta = -\sin\theta \quad (1.3)$$

На поверхности частицы внешнее нормальное напряжение равно внутреннему давлению, нормальная компонента скорости непрерывна, а касательная компонента

скорости терпит разрыв, пропорциональный величине ее производной по внешней нормали [6, 7]

$$p - 2 \frac{\partial v_r}{\partial r} = P, \quad v_r = V_r, \quad \lambda \sqrt{k} \frac{\partial v_\theta}{\partial v_r} = v_\theta - V_\theta \quad (r=1) \quad (1.4)$$

Значение безразмерной постоянной  $\lambda$  зависит как от физической природы пористости материала, так и от геометрии его поверхности. По данным работ [6, 7],  $0,25 \leq \lambda \leq 10$ . Эта зависимость справедлива только для очень малых значений коэффициента проницаемости на границе.

**2. Внешнее и внутреннее гидродинамические поля.** Решение для внешнего поля ищем в виде

$$v_r(r, \theta) = f_1(r) \cos \theta, \quad v_\theta(r, \theta) = f_2(r) \sin \theta, \quad p(r, \theta) = f_3(r) \cos \theta \quad (2.1)$$

Подставив эти формулы в систему (1.1), получим

$$r^2 f_1'' + 2r f_1' - 4f_1 = r^2 f_3' + 4f_2 \quad (2.2)$$

$$r^2 f_2'' + 2r f_2' - 2f_2 = -r f_3 + 2f_1$$

Применяя оператор  $\text{div}$  к первому уравнению в (1.1), получим уравнение Лапласа  $\Delta p = 0$ . Отсюда, учитывая подстановку (2.1), имеем

$$r^2 f_3'' + 2r f_3' - 2f_3 = 0$$

Общее решение этого уравнения  $f_3 = Ar + Cr^{-2}$ . Поскольку давление ограничено на бесконечности, то  $p = Cr^{-2} \cos \theta$ .

Решив уравнения (2.2) с учетом условия (1.3), получаем для компонент скорости жидкости вне частицы:

$$v_r = (1 + Cr^{-1} + \frac{2}{3} Br^{-3}) \cos \theta, \quad v_\theta = (-1 - \frac{1}{2} Cr^{-1} + \frac{1}{3} Br^{-3}) \sin \theta$$

Определим гидродинамическое поле внутри пористой частицы. Взяв дивергенцию от обеих частей первого уравнения (1.2), получим  $\text{grad} k \cdot \text{grad} P + k(r) \Delta P = 0$ . Или в сферических координатах

$$\frac{\partial k}{\partial r} \frac{\partial P}{\partial r} + k \left( \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial r} \left( r^2 \frac{\partial P}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2 \sin \theta} \frac{\partial}{\partial \theta} \left( \sin \theta \frac{\partial P}{\partial \theta} \right) \right) = 0$$

Если  $P(r, \theta) = g(r) \cos \theta$ , то для  $g(r)$  получаем уравнение

$$kr^2 g'' + (2kr + k'r^2)g' - 2kg = 0$$

Это уравнение перепишем в виде, содержащем самосопряженный дифференциальный оператор Штурма – Лиувилля [8]

$$-(kr^2 g')' + 2kg = 0, \quad |g(0)| < \infty, \quad k(r) \geq 0 \quad (2.3)$$

Из физического смысла коэффициента проницаемости  $k(r) \geq 0$ . Следовательно,  $kr^2 \geq 0$  при  $r \in [0, 1]$ , причем в точке  $r = 0$  коэффициент при старшей производной в уравнении (2.3) имеет ноль не ниже 2-го порядка. Используя свойства оператора Штурма – Лиувилля, выберем из фундаментальной системы решений уравнения функцию, ограниченную в нуле:  $g(r) = C_1 h(r)$ . Для давления и скорости жидкости внутри частицы из (1.2) получим

$$P = C_1 h(r) \cos \theta, \quad V_r = -C_1 k(r) h'(r) \cos \theta, \quad V_\theta = -C_1 \frac{k(r) h(r)}{r} \sin \theta$$

Коэффициенты  $C_1, C, B$  в выражениях для скорости и давления жидкости найдем из граничных условий (1.4) при  $r = 1$ . Второе из условий (1.4) дает  $C_1 = (3C + 4B)/h(1)$ . Используя это выражение, для  $C_1$  из оставшихся условий (1.4) получим линейную систему уравнений для нахождения коэффициентов  $C$  и  $B$

$$3(1 + 3k_1 m)C + 2(1 + 6k_1 m)B = -3$$

$$3(1 + \lambda\sqrt{k_1} + 6k_1)C - 2(1 + 3\lambda\sqrt{k_1} - 12k_1)B = -6$$

где  $k_1 = k(1)$ ,  $m = h'(1)/h(1)$ .

Решением этой системы и соответственно  $C_1$  будут  $C = -3K_1$ ,  $B = \frac{3}{2}K_2$ ,  $C_1 = -3K_3/h(1)$

$$K_1(k_1, m) = \frac{1 + \lambda k_1^{1/2} + 4(m-1)k_1}{2 + 4\lambda k_1^{1/2} + 3(3m-2)k_1 + 15\lambda m k_1^{3/2}} \quad (2.4)$$

$$K_2(k_1, m) = \frac{1 - \lambda k_1^{1/2} + 6(m-1)k_1}{2 + 4\lambda k_1^{1/2} + 3(3m-2)k_1 + 15\lambda m k_1^{3/2}}$$

$$K_3(k_1, m) = 2K_2 - 3K_1 = \frac{1 + 5\lambda k_1^{1/2}}{2 + 4\lambda k_1^{1/2} + 3(3m-2)k_1 + 15\lambda m k_1^{3/2}} \quad (2.5)$$

Таким образом, общее решение для внутреннего и внешнего гидродинамических полей имеет вид

$$p = -3K_1 r^{-2} \cos \theta, \quad P = -3K_3 \frac{h(r)}{h(1)} \cos \theta$$

$$v_r = (1 - K_1 r^{-1} + K_2 r^{-3}) \cos \theta, \quad V_r = 3k(r)K_3 \frac{h'(r)}{h(1)} \cos \theta \quad (2.6)$$

$$v_\theta = -\left(1 - \frac{3}{2}K_1 r^{-1} - \frac{1}{2}K_2 r^{-3}\right) \sin \theta, \quad V_\theta = -3K_3 \frac{k(r)h(r)}{rh(1)} \sin \theta$$

где коэффициенты  $K_1, K_2, K_3$  определяются формулами (2.4) и (2.5).

Поведение  $P, V_r, V_\theta$  как в окрестности центра частицы ( $r \rightarrow 0$ ), так и около ее границы ( $r \rightarrow 1$ ) будет зависеть от конкретного вида функции проницаемости  $k(r)$ . Поскольку функция  $h(r)$  ограничена, то компоненты скорости  $V_r, V_\theta$  обращаются в ноль при  $r \rightarrow 0$ , если частица имеет непроницаемый центр ( $k(0) = 0$ ).

Вследствие осевой симметрии задача позволяет ввести функцию тока. Легко показать, что безразмерная функция тока вне и внутри частицы имеет вид

$$\psi(r, \theta) = -\frac{1}{2}(r^2 - 3K_1 r + K_2 r^{-1}) \sin^2 \theta, \quad \Psi(r, \theta) = -\frac{3}{2}K_3 k(r) r^2 \frac{h'(r)}{h(1)} \sin^2 \theta$$

Определим касательное напряжение  $\tau_{r\theta}$  на поверхности сферы и силу сопротивления  $F$ , оказываемую пористым шаром набегающему потоку

$$\tau_{r\theta} = \left( \frac{\partial v_\theta}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial v_r}{\partial \theta} - \frac{v_\theta}{r} \right) \Big|_{r=1} = -3K_2 \sin \theta$$

$$F = \int_0^\pi (-\tau_{r\theta} \sin \theta - p \cos \theta) 2\pi \sin \theta d\theta = 4\pi(2K_2 + K_1) = 6\pi K_4$$

$$K_4 = \frac{2}{3}(2K_2 + K_1) = \frac{2}{3} \frac{3 - \lambda k_1^{1/2} + 16(m-1)k_1}{2 + 4\lambda k_1^{1/2} + 3(3m-2)k_1 + 15\lambda m k_1^{3/2}}$$

При  $k_1 = 0$  коэффициент  $K_4 = 1$  и имеет место известная формула Стокса для силы сопротивления непроницаемого шара.

Вычислим расход жидкости, просачивающейся в единицу времени внутрь частицы через ее поверхность

$$Q = -\int_S (\mathbf{v}, \mathbf{n}) dS = -\int_S v_r |_{r=1} dS = -2\pi(1 - 3K_1 + K_2) \int_{\pi/2}^{\pi} \cos\theta \sin\theta d\theta = \pi k_1 m K_3$$

Здесь интегрирование ведется по  $S$ -той части поверхности сферы, где нормальная компонента скорости отрицательна. Расход пропорционален величине граничной проницаемости  $k_1$  и производной от давления в радиальном направлении на границе  $m = h'(1)/h(1)$ , которая сама, согласно (2.3), зависит от характера изменения  $k(r)$ .

**3. Степенное распределение пористости.** Типичным распределением пористости, которое, с одной стороны, часто возникает на практике, а с другой стороны, допускает аналитическое решение поставленной выше задачи, является степенное

$$k(r) = (k_1 - k_0)r^b + k_0 \quad (k_0 \geq 0, k_1 > 0, b > 0) \quad (3.1)$$

Здесь  $k_0$  – значение коэффициента проницаемости в центре частицы ( $r = 0$ ), а  $k_1$  – на ее границе ( $r = 1$ ). Если  $k_0 = k_1$ , то частица имеет постоянную пористость  $k(r) = k_1$ , если  $k_0 > k_1$ , то пористость убывает от центра к периферии, если  $k_0 < k_1$ , то пористость растет при удалении от центра частицы. В случае, когда  $k_0 = 0$ ,  $k(r) = k_1 r^b$ , частица имеет непроницаемый центр.

Уравнение (2.3) при степенной зависимости  $k(r)$  (3.1) примет вид

$$r^2((k_1 - k_0)r^b + k_0)g'' + ((b+2)(k_1 - k_0)r^{b+1} + 2k_0r)g' - 2((k_1 - k_0)r^b + k_0)g = 0 \quad (3.2)$$

В случае  $k_0 \neq 0$  проведем замену переменных  $g(r) = r^c \eta(\xi)$ ,  $\xi = dr^b$ , где  $d = (k_0 - k_1)/k_0$ ,  $c$  – один из корней уравнения  $c^2 + c - 2 = 0$ , т.е.  $c_{1,2} = \{-2, 1\}$  (см. [9]). Тогда последнее уравнение сводится к известному гипергеометрическому уравнению для функции  $\eta(\xi)$

$$\xi(\xi - 1)\eta'' + ((\alpha + \beta + 1)\xi - \gamma)\eta' + \alpha\beta\eta = 0$$

$$\gamma = 1 + \frac{c_2 - c_1}{b} = 1 + 3/b, \quad \alpha = \frac{c_2 + B_1}{b} = \frac{1 + B_1}{b}, \quad \beta = \frac{c_2 + B_2}{b} = \frac{1 + B_2}{b}$$

$$B_{1,2} = \frac{1}{2}(b + 1 \mp \sqrt{(b+1)^2 + 8}).$$

Ограниченное при  $r = 0$  решение уравнения (3.2) выражается через гипергеометрическую функцию  $F(\alpha, \beta, \gamma; \xi)$  [10] следующим образом

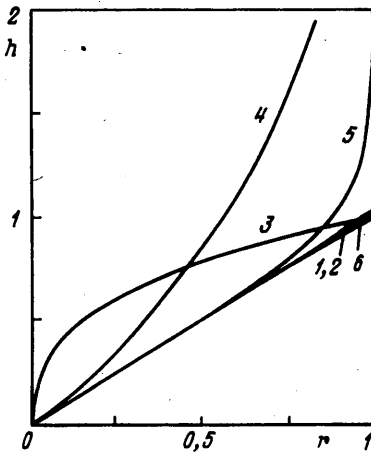
$$g(r) = C_1 h(r) = C_1 r F\left(\frac{1+B_1}{b}, \frac{1+B_2}{b}, 1+3/b; dr^b\right)$$

Используя найденное  $h(r)$ , получим

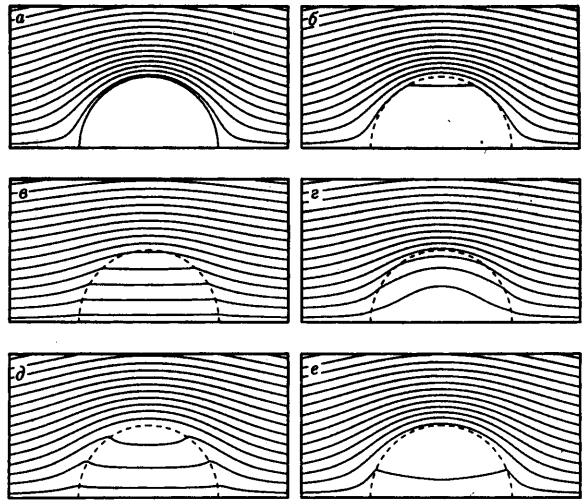
$$h'(r) = F\left(\frac{1+B_1}{b}, \frac{1+B_2}{b}, 1+3/b; dr^b\right) + \frac{db}{b+3} r^b F\left(\frac{1+B_1}{b} + 1, \frac{1+B_2}{b} + 1, 2+3/b; dr^b\right) \quad (3.3)$$

$$m = 1 + \frac{db}{b+3} F\left(\frac{1+B_1}{b} + 1, \frac{1+B_2}{b} + 1, 2+3/b; d\right) / F\left(\frac{1+B_1}{b}, \frac{1+B_2}{b}, 1+3/b; d\right)$$

Эти выражения для  $h(r)$ ,  $h'(r)$ ,  $m$  совместно с (2.6) определяют замкнутое решение для полей скорости и давления при обтекании поступательным потоком пористой частицы со степенной зависимостью коэффициента проницаемости (3.1).



Фиг. 1



Фиг. 2

Фиг. 1. Радиальная зависимость давления внутри пористой частицы для  $(k_0, k_1) = (0,00125; 0,001)$ ;  $(0,125; 0,1)$ ;  $(0; 0,1)$ ;  $(0,1; 0,001)$ ;  $(k_0 = k_1 = \text{const})$  – кривые 1–6,  $(b = 4$  – кривые 1–4,  $v = 0,25$  – кривая 5)

Фиг. 2. Картины линий тока для степенного распределения проницаемости внутри частицы. а – непроницаемый шар; б–е соответствуют случаям 1–5 на фиг. 1

В случае  $k_0 = 0$  имеем  $k(r) = k_1 r^b$  и уравнение (2.3) имеет вид

$$r^2 g'' + (2+b)rg' - 2g = 0$$

Его решение представляется в виде обычных степенных функций

$$g(r) = C_1 r^\delta + C_2 r^\chi, \quad \{\delta, \chi\} = -B_{1,2} = \frac{1}{2}(-(b+1) \pm \sqrt{(b+1)^2 + 8})$$

Учтем ограниченность  $g(r)$  при  $r = 0$

$$h(r) = r^\delta, \quad h'(r) = \delta r^{\delta-1}, \quad m = \frac{h'(1)}{h(1)} = \delta$$

На основе полученных формул были проведены расчеты для некоторых вариантов пористых частиц со степенным распределением пористости. На фиг. 1 представлены графики функции  $h(r)$ , а соответствующие им картины линий тока построены на фиг. 2. Поскольку решение осесимметрично, то на фиг. 2 изображена только верхняя часть области течения ( $z > 0$ ).

На фиг. 2, а построены линии тока при обтекании непроницаемой жесткой частицы ( $k_1 = 0$ ). В случае близких значений  $k_0$  и  $k_1$  ( $|d| < 0,2$ ) картина течения мало отличается от обтекания пористой частицы с постоянной пористостью независимо от величины степени  $b$ . При этом если  $k_1 < 0,001$ , то картина течения близка к случаю обтекания твердой частицы (фиг. 2, б). Здесь незначительное просачивание жидкости через частицу все же происходит. Если  $k_1 > 0,1$ , то течение больше напоминает невозмущенный поток (фиг. 2, в). Фигура 2, г соответствует степенному распределению пористости с  $k_0 = 0$ ,  $k_1 = 0$ ,  $b = 4$ . Поскольку проницаемость частицы уменьшается при приближении к центру, то происходит некоторое вытеснение линий тока, качественно картина течения напоминает обтекание частицы с эффективным радиусом меньшим, чем а. На фиг. 2, д представлен почти предельный случай ( $d \rightarrow 1$ ):  $k_0 = 0,1$ ,  $k_1 = 0,001$  ( $d = 0,99$ ),  $b = 4$ . В этом случае частица имеет плохо проницаемую

поверхностную "корку" и гораздо более пористая внутри. Жидкость, просочившаяся через плотную границу, подтекает в более проницаемую центральную часть шара, что и объясняет искривление линий тока внутри частицы. Давление в окрестности  $r = 1$  меняется очень резко (кривая 4 на фиг. 1,  $m \approx 39,3$ ).

Когда величины  $k_0$  и  $k_1$  различаются существенно, то параметр  $b$  также заметно влияет на характер внутреннего течения. Степень  $b$  влияет на величину средней проницаемости среды

$$\langle k \rangle = \int_0^1 k(r) dr = k_0 \frac{b+1-d}{b+1}$$

Если  $b \gg 1$ , то  $\langle k \rangle$  ближе к значению  $k_0$ , если  $b \ll 1$ , то средняя проницаемость ближе к  $k_1$ . Так, на фиг. 2,  $e$  линии тока построены при тех же значениях  $k_0$  и  $k_1$ , что и фиг. 2,  $d$ , но  $b = 0,25$ . В этом случае частица имеет более толстый поверхностный плохо проницаемый слой, что приводит к более медленному росту давления при  $r \rightarrow 1$  (кривая 5 на фиг. 1,  $m \approx 6,0$ ) и картина течения более напоминает обтекание непроницаемой сферы.

Параметр  $\lambda$  оказывает слабое влияние на картину течения. Так, уменьшение  $\lambda$  от 10 до 0,25 приводит лишь к некоторому изменению характера преломления линий тока на границе частицы. Во всех приведенных выше примерах  $\lambda$  бралось равным 1,0.

Если  $b = 0$  или  $k_1 = k_0$ , то оба рассмотренных выше случая степенного распределения пористости приводят к известному решению для частицы с постоянной проницаемостью  $k(r) = k_1$ , полученному в [2]. Это решение описывается формулами (2.6), (2.4), (2.5), если в них подставить  $h(r) = r$ ,  $h'(r) = 1$ ,  $m = 1$  (кривая 6 на фиг. 1).

**Заключение.** Внутреннее и внешнее гидродинамические поля при произвольном осесимметричном сдвигово-поступательном обтекании сферической частицы с радиально-неоднородным распределением пористости в приближении Стокса являются суперпозицией решений, полученных в данной работе и в [5] соответственно для обтекания неоднородной пористой частицы вязким поступательным потоком и для частицы в чисто деформационном потоке.

#### СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Хиппель Дж., Бреннер Г. Гидродинамика при малых числах Рейнольдса. М.: Мир, 1976. 630 с.
2. Потапов Е.Д., Серебрякова Н.Г. Обтекание пористого шара при малых числах Рейнольдса // Применение аналитических и численных методов в динамике жидких и сыпучих сред. Горький: Изд-во Горьк. ун-та, 1974. Вып. 3. С. 19–24.
3. Потапов Е.Д., Серебрякова Н.Г., Трошиц В.Г. Взаимодействие пористых сферических тел, обтекаемых медленным потоком вязкой жидкости // Изв. РАН. МЖГ. 1992. № 3. С. 181–183.
4. Журов А.И., Полянин А.Д., Потапов Е.Д. Обтекание пористой частицы сдвиговым потоком // Изв. РАН. МЖГ. 1995. № 3. С. 113–120.
5. Чернышев И.В. Сферическая частица с радиально неоднородным распределением пористости в сдвиговом потоке // Вестн. ВолГУ. Математика. Физика. 1998. № 3. С. 87–93.
6. Beavers G.S., Joseph D.D. Boundary conditions at a naturally permeable wall // J. Fluid Mech. 1967. V. 30. Pt 1. P. 197–207.
7. Saffman P.G. On the boundary condition at the surface of a porous medium // Stud. Appl. Math. 1971. V. 50. № 2. P. 93–101.
8. Владимиров В.С. Уравнения математической физики. М.: Наука, 1988. 512 с.
9. Камке Э. Справочник по обыкновенным дифференциальным уравнениям. М.: Наука, 1976. 576 с.
10. Никифоров А.Ф., Уваров В.Б. Специальные функции математической физики. М.: Наука, 1978. 319 с.

Волгоград

Поступила в редакцию  
12.III.1999