

О РАЗВИТИИ ТЕЧЕНИЯ ВЯЗКОЙ ЖИДКОСТИ МЕЖДУ ПАРАЛЛЕЛЬНЫМИ ПОРИСТЫМИ СТЕНКАМИ

Н. А. Слезкин

(Москва)

Известно, что с задачами о пограничном слое связаны и задачи о развитии течения в трубах. За последние годы опубликован ряд работ (например^[1]), в которых вопрос о пограничном слое рассматривается с учетом вдувания дополнительного воздуха через поры стенки. Представляется возможным и некоторые задачи о развитии течения жидкости рассмотреть также с учетом пористости стенок. Такого рода задачи могут представлять и самостоятельный интерес для изучения течения воздуха в тканевых шлангах, течений ручейков в грунтах и пр. Задачи о течениях жидкости в пористых трубах впервые решались гидравлическими методами в работе Л. С. Лейбензона^[2]. Задачи о развитии течения жидкости в трубах и диффузорах подробно изучены С. М. Таргом^[3] на основе приближенных уравнений, учитывающих слагаемые от ускорения и от вязкости лишь частично. На основе тех же уравнений такого рода задачи о развитии можно решать и для случая пористых стенок.

Рассмотрим самую простую задачу о развитии течения между параллельными пористыми стенками методом операционного исчисления. Если предполагать вязкую жидкость несжимаемой, а ее движение установившимся и плоско-параллельным, то приближенные уравнения с частичным учетом слагаемых от ускорения и вязкости будут представляться в виде

$$U \frac{\partial u}{\partial x} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + \nu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}, \quad \frac{\partial p}{\partial y} = 0, \quad \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0 \quad (1)$$

где U — средняя скорость по сечению. Пусть расстояние между стенками будет $2h$, тогда граничные условия для задачи о развитии течения будут иметь вид:

$$\begin{aligned} u = U, \quad p = p_0 & \quad \text{при } x = 0, |y| < h \\ \frac{\partial u}{\partial y} = 0, \quad v = 0 & \quad \text{при } x > 0, y = 0 \end{aligned} \quad (2)$$

$$u = 0, \quad v = \alpha(p - p_c) \quad \text{при } x > 0, y = h \quad (3)$$

где α — коэффициент проницаемости стенок и p_c — постоянное давление в среде, окружающей стенки, и при этом $p_c < p_0$. В начальном сечении скорость распределена равномерно.

Если воспользоваться функциональным преобразованием Лапласа, т. е. положить

$$\int_0^{\infty} e^{-\lambda x} u dx = \frac{u^*}{\lambda}, \quad \int_0^{\infty} e^{-\lambda x} v dx = \frac{v^*}{\lambda}, \quad \int_0^{\infty} e^{-\lambda x} (p - p_c) dx = \frac{p^*}{\lambda}$$

то из (1), (2) и (3) получим

$$\frac{d^2 u^*}{dy^2} - \frac{\lambda U}{\nu} u^* = \frac{\lambda}{\mu} (p^* - p_0 + p_c - \rho U^2), \quad \frac{dv^*}{dy} = \lambda (U - u^*) \quad (4)$$

$$\frac{du^*}{dy} = 0, \quad v^* = 0 \quad \text{при } y = 0; \quad u^* = 0, \quad v^* = \alpha p^* \quad \text{при } y = h \quad (5)$$

Решения уравнений (4) при граничных условиях (5) будут представляться в виде

$$u^* = \frac{U - (\alpha/\lambda h)(p_0 - p_c + \rho U^2)}{1 - (\alpha\rho U/\lambda h) - (\text{th } kh/kh)} \left(1 - \frac{\text{ch } ky}{\text{ch } kh}\right) \quad (6)$$

$$p^* - p_0 + p_c = \frac{(\alpha\rho U/\lambda h)(p_0 - p_c) - \rho U^2 (\text{th } kh/kh)}{1 - \alpha\rho U/\lambda h - (\text{th } kh/kh)}, \quad k^2 = \frac{\lambda U}{\nu} \quad (7)$$

Полагая в (6) и (7) коэффициент α нулю, получим известные решения задачи о развитии течения между непроницаемыми стенками:

$$(u^*)_{\alpha=0} = \frac{U(1 - \operatorname{ch} ky / \operatorname{ch} kh)}{1 - (\operatorname{th} kh) / kh}, \quad (p^* - p_0 + p_c)_{\alpha=0} = -\rho U^2 \frac{\operatorname{th} kh}{kh - \operatorname{th} kh} \quad (8)$$

Чтобы получить значения оригиналов на бесконечном удалении от входа, необходимо в (8) подставить

$$\operatorname{th} \gamma \approx \gamma - \frac{1}{3} \gamma^3 + \frac{2}{15} \gamma^5 \quad (9)$$

Тогда получим

$$(u)_{\alpha=0} \xrightarrow{x \rightarrow \infty} \frac{3}{2} U \left(1 - \frac{y^2}{h^2}\right), \quad (p - p_0)_{\alpha=0} \xrightarrow{x \rightarrow \infty} -\rho U^2 \left(\frac{3\nu}{Uh^2} x + \frac{1}{5}\right) \quad (10)$$

Если подставить два члена разложения (10) в (6) и (7), то получим следующие приближенные выражения изображений:

$$\begin{aligned} \frac{u^*}{\lambda} &= \frac{3}{2} U \left(1 - \frac{y^2}{h^2}\right) \frac{\lambda Uh - \alpha(p_0 - p_c + \rho U^2)}{Uh(\lambda^2 - 3\alpha\nu/h^3)} \frac{p^*}{\lambda} = \\ &= \frac{(p_0 - p_c + \rho U^2)\lambda - 3U\mu/h^3}{\lambda^2 - 3\mu\alpha/h^3} \end{aligned} \quad (11)$$

Отсюда для оригиналов на достаточно большом удалении от входа получим

$$\begin{aligned} u &= \frac{3}{2} U \left(1 - \frac{y^2}{h^2}\right) \left[\operatorname{ch} \lambda_1 x - \frac{\alpha}{\lambda_1 Uh} (p_0 - p_c + \rho U^2) \operatorname{sh} \lambda_1 x \right] \quad \left(\lambda_1^2 = \frac{3\mu\alpha}{h^3}\right) \\ p - p_c &= (p_0 - p_c + \rho U^2) \operatorname{ch} \lambda_1 x - \frac{3U\mu}{\lambda_1 h^2} \operatorname{sh} \lambda_1 x \end{aligned} \quad (12)$$

Если в (12) коэффициент α положить нулю, то получим первые слагаемые равенств (10). Обозначим через l длину участка просачивания, на котором давление p больше p_c . Для этой длины l из (12) получим следующее приближенное значение:

$$\operatorname{th} \lambda_1 l = \frac{\lambda_1 h^2 (p_0 - p_c + \rho U^2)}{3\mu U} \quad (13)$$

Обозначая через λ_1 значение, соответствующее двум действительным корням знаменателя (6) и (7), а через γ_m действительные корни уравнения

$$\operatorname{tg} \gamma = \gamma + \frac{\beta}{\gamma} \quad (14)$$

и полагая

$$\beta = \frac{\alpha \rho h U^2}{\nu}, \quad \frac{Uh}{\nu} = R \quad (15)$$

обычным методом получим из (6) и (7) следующие выражения для оригиналов:

$$\begin{aligned} u &= 2U e^{\lambda_1 x} \frac{\beta [1 + (p_0 - p_c) / \rho U^2] - \lambda_1 U h^2 / \nu}{(\lambda_1 U h^2 / \nu)^2 - 2\beta \lambda_1 U h^2 / \nu + \beta^2 + \beta} \left(\frac{\operatorname{ch} y \sqrt{\lambda_1 U / \nu}}{\operatorname{ch} h \sqrt{\lambda_1 U / \nu}} - 1 \right) + \\ &+ 2U \sum_{m=1}^{\infty} \exp\left(-\frac{x}{Rh} \gamma_m^2\right) \frac{\gamma_m^2 + \beta [1 + (p_0 - p_c) / \rho U^2]}{\gamma_m^4 + 2\beta \gamma_m^2 + \beta + \beta^2} \left(\frac{\cos \gamma_m y / h}{\cos \gamma_m} - 1 \right) \end{aligned} \quad (16)$$

$$\begin{aligned} p - p_c &= 2\rho U^2 e^{\lambda_1 x} \frac{\beta [1 + (p_0 - p_c) / \rho U^2] - \lambda_1 U h^2 / \nu}{(\lambda_1 U h^2 / \nu)^2 - 2\beta \lambda_1 U h^2 / \nu + \beta^2 + \beta} + \\ &+ 2\rho U^2 \sum_{m=1}^{\infty} \exp\left(-\frac{x}{Rh} \gamma_m^2\right) \frac{\gamma_m^2 + \beta [1 + (p_0 - p_c) / \rho U^2]}{\gamma_m^4 + 2\beta \gamma_m^2 + \beta + \beta^2} \end{aligned} \quad (17)$$

При дифференцировании (18) по x мы получим выражение, в котором второе слагаемое будет отрицательным и по модулю оно будет убывать с возрастанием x ,

а первое слагаемое по модулю будет возрастать. Чтобы давление в канале только убывало, необходимо потребовать выполнения неравенства

$$\beta \left(1 + \frac{p_0 - p_c}{\rho U^2} \right) - \lambda_1 \frac{U h^2}{\nu} < 0 \quad (18)$$

Если положить в (17) $x = l$, $p - p_c = 0$, то получим уточненную формулу для длины участка просачивания.

Поступила 19 III 1957

ЛИТЕРАТУРА

1. W u e s t W. Asymptotische Absaugegrenzschichten an längsangeströmten zylindrischen Körpern. Ing. Arch., 23, № 3, 1955.
2. Лейбензон Л. С. О движении нефтей и газов по каналам с проницаемыми стенками. Собр. трудов, т. II, 1953, стр. 107.
3. Тарг С. М. Основные задачи теории ламинарных течений. ГИТТЛ, 1951.

ФОРМУЛЫ ДЛЯ ВЫЧИСЛЕНИЯ ОПРЕДЕЛИТЕЛЯ КВАДРАТНОЙ МАТРИЦЫ ОДНОГО ЧАСТНОГО ВИДА

| В. Я. Натанзон |

Пусть задано уравнение

$$(A - \lambda E) X = 0 \quad (1)$$

в котором элементы квадратной матрицы $A = (a_{ik})_1^n$ удовлетворяют условию:

$$a_{ik} = 0 \quad \text{при} \quad i - k > 1 \quad (2)$$

Требуется найти собственные значения и векторы матрицы A . Обозначим через

$$C = A - \lambda E = (c_{ik})_1^n$$

и выведем формулы, удобные для вычисления определителя:

$$C = \begin{vmatrix} c_{11} & c_{12} \dots c_{1s-1} \dots c_{1n} \\ c_{21} & c_{22} \dots c_{2s-1} \dots c_{2n} \\ \dots & \dots & \dots & \dots & \dots \\ 0 & 0 \dots c_{ss-1} \dots c_{sn} \\ \dots & \dots & \dots & \dots & \dots \\ 0 & 0 \dots 0 \dots c_{n-1n} \\ 0 & 0 \dots 0 \dots c_{nn} \end{vmatrix} \quad (3)$$

Рассмотрим минор s -го порядка:

$$D \begin{pmatrix} 1, 2, \dots, s-1, s \\ 1, 2, \dots, s-1, r \end{pmatrix} \quad (s \leq r \leq n) \quad (4)$$

В скобках в верхней строке указаны номера строк, в нижней строке — номера столбцов данного минора.

Каждый такой минор в последней строке s содержит два элемента, не равные нулю в силу (2). Разлагая (4) по элементам последней строки, получим формулу

$$D \begin{pmatrix} 1, 2, \dots, s-1, s \\ 1, 2, \dots, s-1, r \end{pmatrix} = c_{sr} D \begin{pmatrix} 1, 2, \dots, s-1 \\ 1, 2, \dots, s-1 \end{pmatrix} - c_{ss-1} D \begin{pmatrix} 1, 2, \dots, s-2, s-1 \\ 1, 2, \dots, s-2, r \end{pmatrix} \quad (5)$$

В правой части этой формулы стоят миноры s первого порядка такого же типа, как (4). Введем сокращенное обозначение для главных миноров:

$$D \begin{pmatrix} 1, 2, \dots, s \\ 1, 2, \dots, s \end{pmatrix} = D_s \quad (6)$$