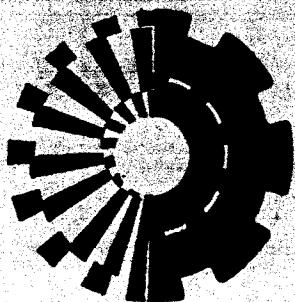


**МИНИСТЕРСТВО ОБРАЗОВАНИЯ  
УКРАИНЫ**

ISSN 0453-7998  
ISSN 0234-5110

# **ВЕСТНИК**



**Харьковского  
Государственного  
Политехнического  
Университета**

---

---

**Выпуск 34**

**ХГПУ 1999**

Вісник Харківського державного політехнічного університету. Збірка наукових праць. Випуск 34. — Харків: ХДПУ, 1999. — 97 с.

У віснику представлені теоретичні та практичні результати наукових досліджень та розробок, що виконані викладачами вищої школи, аспірантами, науковими співробітниками різних організацій та підприємств.

Для наукових співробітників, викладачів, аспірантів.

В журнале представлены теоретические и практические результаты научных исследований и разработок, выполненных преподавателями высшей школы, аспирантами, научными сотрудниками различных организаций и предприятий.

Для научных работников, преподавателей, аспирантов.

Редакційна колегія: *В.Л.Мераменко*, д-р техн.наук, проф.; *Байрачний Б.І.*, д-р техн.наук, проф.; *Брагіна Л.Л.*, д-р техн.наук, проф.; *Гладкий Ф.Ф.*, д-р техн.наук, проф.; *Горбачов О.К.*, д-р техн.наук, проф.; *Гриш Г.І.*, д-р техн.наук, проф.; *Демидов І.М.*, д-р техн.наук, проф.; *Каратев А.М.*, д-р техн.наук, проф.; *Клещов М.Ф.*, д-р техн.наук, проф.; *Лобойко О.Я.*, д-р техн.наук, проф.; *Мельник О.П.*, д-р техн.наук; *Орехова В.В.*, д-р техн.наук, проф.; *Питак М.В.*, канд. техн.наук, доц.; *Рищенко М.І.*, д-р техн.наук, проф. (відп. ред.); *Савенков А.С.*, д-р техн.наук, проф.; *Семченко Г.Д.*, д-р техн.наук, п.н.с.; *Скліяр М.Г.*, д-р техн.наук, проф.; *Слободський С.О.*, д-р техн.наук; *Ткач Г.А.*, д-р техн.наук, проф.; *Товажнянський Л.Л.*, д-р техн.наук, проф.; *Тошицький В.І.*, д-р техн.наук, проф.; *Шапорев В.П.*, д-р техн.наук, проф.; *Щустиков В.І.*, д-р техн.наук, проф.; *М.Д.Годлевський*, д-р техн. наук, проф.; *Л.Г.Раскін*, д-р техн. наук, проф. (заст. відп. ред.); *М.І.Безменов*, канд.техн.наук, доц. (відп.секр.); *Є.Г.Голосюк*, д-р техн. наук, проф.; *А.В.Дабагян*, д-р техн. наук, проф.; *В.Я.Заруба*, д-р екон. наук, проф.; *Ю.Т.Костенко*, д-р техн. наук, проф.; *О.С.Куценко*, д-р техн. наук, проф.; *Л.М.Любчик*, д-р техн. наук, доц.; *Г.А.Сухоруков*, д-р техн. наук, проф.; *Ю.В.Шкварко*, д-р техн. наук, проф.; *М.О.Яструбенецький*, д-р техн. наук, проф.; *П.Г.Перерва*, д-р екон. наук, проф.; *А.Л.Йковська*, д-р екон. наук, проф.; *В.М.Тимофесєв*, д-р екон. наук, проф.; *В.А.Міщенко*, д-р екон. наук, проф.

Адреса редакційної колегії: 310002, м.Харків, вул.Фрунзе, 21, Харківський державний політехнічний університет, тел.: (0572) 40 - 02 - 78.

Рекомендовано до друку Вченому радио ХДПУ, протокол № 6 від 4.06.99р.

В 4309010000 - 053  
99 Замовлене

© Харківський державний  
політехнічний університет, 1999

УДК 532.58: 678.027

Л.М. Ульев, канд. техн. наук

## МЕДЛЕННЫЕ ТЕЧЕНИЯ В КОАКСИАЛЬНЫХ КОНИЧЕСКИХ ЩЕЛЯХ ПЕРЕМЕННОЙ ШИРИНЫ

Розв'язана задача повільної течії ньютоновської рідини у коаксіальних конічних каналах змінної ширини. Отримані залежності для розрахунку перепаду тиску та швидкості.

Ранее в работах [1,2] автором отмечалась актуальность моделирования медленных течений в проточных деталях химического оборудования, например, в каналах формующего оборудования экструзионных машин. В указанных работах получены аналитические решения для гидродинамических задач медленного течения в каналах между соосными коническими поверхностями с общей вершиной и между эквидистантными коническими поверхностями. Там же предложено решение задачи течения в коаксиальных конических щелях переменной ширины с помощью ступенчатой аппроксимации рассматриваемого канала коаксиальными коническими каналами постоянной ширины. Но при медленных изменениях площади поперечного сечения канала вдоль течения можно получить аналитическое решение гидродинамической задачи для таких каналов.

Следуя [1,2], рассмотрим исследуемое течение в биконических координатах, определяемых преобразованием:

$$z = R \cos \alpha + X \sin \alpha, \quad (1)$$

$$y = (R \sin \alpha - X \cos \alpha) \sin \phi = \Omega \sin \phi, \quad (2)$$

$$x = (R \sin \alpha - X \cos \alpha) \cos \phi = \Omega \cos \phi. \quad (3)$$

и тогда система уравнений гидродинамики записывается в виде:

$$\frac{\partial \Pi}{\partial \xi} = \frac{1}{\sigma} \frac{\partial}{\partial \chi} \left( \sigma \frac{\partial v}{\partial \chi} \right), \quad (4)$$

$$\frac{\partial \Pi}{\partial \chi} = \frac{\cos(\alpha)\sin(\alpha)}{\sigma^2} v, \quad (5)$$

$$\frac{\partial}{\partial \xi} (\sigma v) = 0, \quad (6)$$

где  $\sigma = \xi \sin \alpha - \chi \cos \alpha$ ,  $\xi = R/h_0$ ,  $\chi = X/h_0$ ,  $V_0 = Q/\pi h_0^2 (2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha)$ ,  $v = V_R/V_0$ ,  $\Pi = (P - P_0)h_0/\mu V_0$ .

Границными и краевыми условиями являются, условие прилипания на стенках канала и нулевая величина безразмерного давления на входе в канал:

$$v = 0, \quad \chi = 0, \quad (7)$$

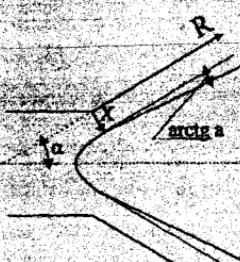
$$v = 0, \quad \chi = 1 + a(\xi - \xi_0), \quad (8)$$

$$\Pi = 0, \quad \xi = \xi_0, \quad (9)$$

а также условие постоянства расхода:

$$\int_{\xi_0}^{\xi} (\xi \sin \alpha - \chi \cos \alpha) d\chi = \frac{1}{2} (2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha). \quad (10)$$

Величина параметра "a" в (8) и (10) определяется, как угол наклона образующей внутренней стенки канала к образующей внешней стенки (рис. 1).



В работах [1,2] показано, что в практических важных случаях течения, когда  $\xi \tan \alpha \gg \chi$ , система уравнений (4) и (5) редуцируется к одному уравнению:

$$\frac{\partial \Pi}{\partial \xi} = \frac{\partial^3 v}{\partial \chi^3}, \quad (11)$$

решение которого с условиями (7) и (8) будет иметь вид:

$$v = \frac{1}{2} \frac{\partial \Pi}{\partial \xi} [\chi^2 - (1 - a\xi_0 + a\xi)\chi]. \quad (12)$$

Подставляя (12) в (10), получим выражение для определения градиента давления:

$$\frac{\partial \Pi}{\partial \xi} = \frac{12(2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha)}{\cos \alpha} \cdot \frac{1}{[1 + a(\xi - \xi_0)]^3 \cdot [1 - a\xi + \xi(a - 2\tan \alpha)]}. \quad (13)$$

Выполнив интегрирование в (13), получим решение задачи (7)-(11):

$$v = \frac{6(2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha)}{\cos \alpha} \cdot \frac{\chi^2 - [1 + a(\xi - \xi_0)]\chi}{[1 + a(\xi - \xi_0)]^4 - 2\xi[1 + a(\xi - \xi_0)]^2 \tan \alpha}, \quad (14)$$

$$\Pi = \frac{6(2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha)}{\sin \alpha (1 + a\xi_0)} \left\{ \frac{a(\xi - \xi_0)}{1 + a(\xi - \xi_0)} \left[ \frac{1 + \frac{1}{2}a(\xi - \xi_0)}{1 + a(\xi - \xi_0)} - \frac{a - 2\tg \alpha}{2\tg \alpha (1 - a\xi_0)} \right] + \ln \frac{1 - 2\xi_0 \tga}{a(\xi - \xi_0) + 1 - 2\tg \alpha} \right\}, \quad (15)$$

В том случае, когда  $a < 1$ , мы можем заменить один из множителей знаменателя приближенным выражением [3]  $[1 - a(\xi - \xi_0)]^3 \approx 1 - 3a(\xi - \xi_0)$ , и тогда после интегрирования (13) получим:

$$\Pi = -\frac{6(2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha)}{\cos \alpha [(3a\xi_0 - 1)\tga - a]} \cdot \ln \frac{[1 + 3a(\xi - \xi_0)][1 - 2\xi_0 \tga]}{a(\xi - \xi_0) + 1 - 2\tg \alpha}. \quad (16)$$

Легко видеть, что, если в (14)–(16) положить  $a = 0$ , мы получим решение задачи медленного течения в коаксиальном коническом канале постоянной ширины [1,2]:

$$v = \frac{6(2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha)}{\cos \alpha - 2\xi \sin \alpha} (\chi^2 - \chi), \quad (17)$$

$$\Pi = \frac{6(2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha)}{\sin \alpha} \ln \frac{1 - 2\xi_0 \tga}{1 - 2\xi \tga}. \quad (18)$$

Сравним результаты расчетов перепада давления по формулам (15) и (16) с результатами расчета с помощью ступенчатой аппроксимации [1,2]:

$$\Pi = -\frac{6(2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha)}{\sin \alpha} \sum_{i=1}^N \frac{1}{\chi_{0i}^3} \ln \frac{\chi_{0i} - 2\xi_{i+1} \tga}{\chi_{0i} - 2\xi_i \tga}, \quad (19)$$

где  $\chi_{0i} = \chi_{0i-1} + (\xi_i - \xi_{i-1})a$ ,  $\xi_i = \xi_0 + \frac{\xi_N}{N}i$ ,  $N$ - число ступеней. Результаты, получаемые с

помощью (19) для течения между соосными конусами с общей вершиной отличаются от точного решения не более, чем на 0,5% при  $N \geq 60$  [1,2]

Рассмотрим течение в канале с параметрами:  $y_0=10$ ,  $\alpha=15^\circ$ , и при четырех значениях величины "a": 1)-  $a = (-7 \cdot 10^{-3})$ , 2)-  $7 \cdot 10^{-3}$ , 3)-  $(-3 \cdot 10^{-3})$ , 4)-  $3 \cdot 10^{-3}$ . В первых двух случаях ширина канала на длине канала равной  $\Delta\xi = 100$  изменяется на 70% своей величины (уменьшается для  $a = -7 \cdot 10^{-3}$  и увеличивается для  $a = 7 \cdot 10^{-3}$ ), в последних двух случаях ширина канала изменяется почти на треть своего начального значения.

Площадь поперечного сечения коаксиального канала переменной ширины определяется выражением:

$$S = \int_0^{a[\xi - \xi_0]} (R \sin \alpha - X \cos \alpha) dX = \pi h_0^2 [1 + a(\xi - \xi_0)] [2\xi \sin \alpha - [1 + a(\xi - \xi_0)] \cos \alpha], \quad (20)$$

что приводит к следующей зависимости средней безразмерной скорости от  $\xi$ :

$$\bar{v} = \frac{2\xi_0 \sin \alpha - \cos \alpha}{[1 + a(\xi - \xi_0)][2\xi \sin \alpha - [1 + a(\xi - \xi_0)]\cos \alpha]} \quad (21)$$

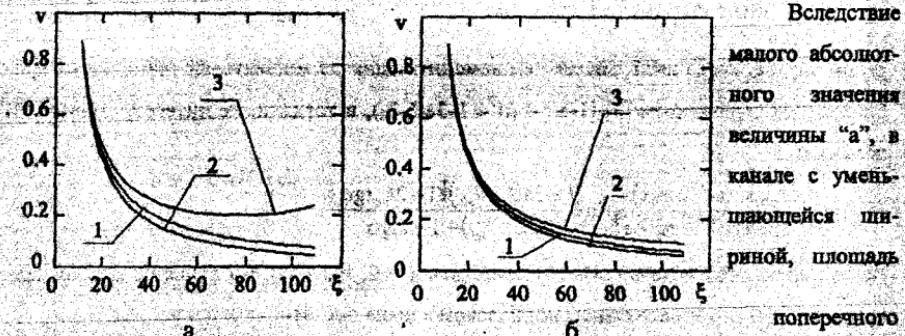


Рис. 2. Изменение средней по поперечному сечению канала безразмерной скорости сечения вблизи входа в канал. а - для течения в канале с  $|a| = 7 \cdot 10^{-3}$ ; 1 -  $a = 0$ ; 2 -  $a = 7 \cdot 10^{-3}$ ; 3 -  $(-7 \cdot 10^{-3})$ . б - для течения в канале с  $|a| = 3 \cdot 10^{-3}$ ; 1 -  $a = 0$ ; 2 -  $a = 3 \cdot 10^{-3}$ ; 3 -  $(-3 \cdot 10^{-3})$ .

будет уве-

личиваться вдоль течения, что приводит к уменьшению  $\bar{v}$  (рис. 2). На некотором расстоянии от входа площадь  $S$  достигает своего максимального значения (соответственно  $\bar{v}$  - минимального) и затем начинает уменьшаться, что приводит к увеличению  $\bar{v}$ , а в целом - к немонотонной зависимости  $\bar{v}(\xi)$ .

Расстояние, на котором  $\bar{v}$  достигает своего минимального значения, можно получить из условия  $d\bar{v}/d\xi = 0$ :

$$\xi^* = \frac{(1 - a\xi_0)(a \cos \alpha - \sin \alpha)}{a(2 \sin \alpha - a \cos \alpha)}, \quad (22)$$

и при  $a = -7 \cdot 10^{-3}$ ,  $\xi^* = 77,41$ .

Перепад давления в канале с  $a = -7 \cdot 10^{-3}$  увеличивается вдоль течения значительно сильнее, чем в канале постоянной ширины (рис. 3). Если в канале с  $a = 0$  модуль градиента давления вдоль канала монотонно уменьшается, то при  $a = -7 \cdot 10^{-3}$  его зависимость от  $\xi$  немонотонна.

Вблизи входа в канал  $\left|\frac{dP}{d\xi}\right|$  уменьшается, но, начиная с некоторого расстояния  $\xi''$ , модуль градиента давления начинает расти, и зависимость  $(-\Pi(\xi))$  становится более крутой (рис. 3). Точку перегиба функции  $\Pi(\xi)$  можно определить с по-

мощью (13), положив  $\frac{d^2\Pi}{d\xi^2} = 0$ , получим:

Вследствие малого абсолютного значения величины "а", в канале с уменьшающейся шириной, площадь

$$\xi'' = \frac{(a\xi_0 - 1)(2a - tga)}{2a(a - 2tga)}. \quad (23)$$

В рассматриваемом случае  $\xi'' \approx 39,7$ . Значения  $\xi'$  и  $\xi''$  не совпадают потому, что зависимость градиента давления от продольной координаты (13) более сильная, чем зависимость средней скорости (21).

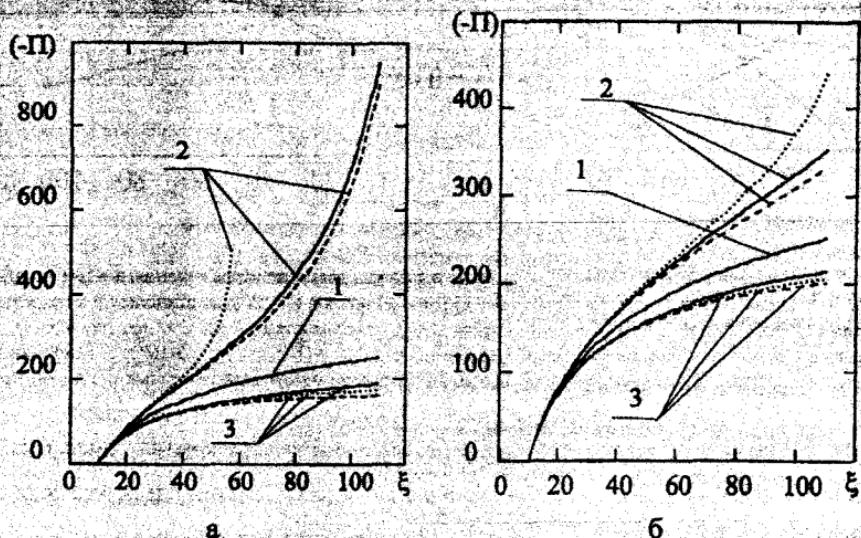


Рис. 3. Распределение безразмерного давления вдоль канала. Сплошная линия – расчет по (15), пунктирная – по (16), штриховая – по (19). а – для течения в канале с  $|a|=7 \cdot 10^{-3}$ . 1- а = 0; 2 – а =  $7 \cdot 10^{-3}$ ; 3 –  $(-7 \cdot 10^{-3})$ . б – для течения в канале с  $|a|=3 \cdot 10^{-3}$ . 1- а = 0; 2 – а =  $3 \cdot 10^{-3}$ ; 3 –  $(-3 \cdot 10^{-3})$

Сравнение значений  $\Pi$ , рассчитанных по (15) и (19), дает хорошее согласие (рис. 3,4), а вычисление  $\Pi$  с помощью (16) при  $a < 0$  может привести к значительным ошибкам (рис. 3).

При течении в канале с  $a = 7 \cdot 10^{-3}$  площадь поперечного сечения канала будет монотонно расти с увеличением  $\xi$ , и это увеличение площади несколько сильнее, чем при течении в канале постоянной ширины, вследствие чего средняя скорость уменьшается быстрее вдоль течения (рис. 2). Перепад давления в этом случае также меньше, чем в канале постоянной ширины (рис. 3). Интересно отметить, что в этом случае согласие расчета перепада давления между (16) и (19) лучше, чем между (15) и (19) (рис. 3,4).

В случае течения с более слабым изменением ширины канала вдоль течения картина течения качественно не изменяется (рис. 2-4(б)). Отклонения в результатах расчета давления по (15) и (16) от расчета по (19) становятся меньше (рис. 3,4). Также, как и в предыдущих случаях, при течении в канале с уменьшением ширины вдоль течения (для

диффузорного течения) лучшее приближение дает расчет по (15), а при увеличении ширины - по (16) (рис. 3,4).

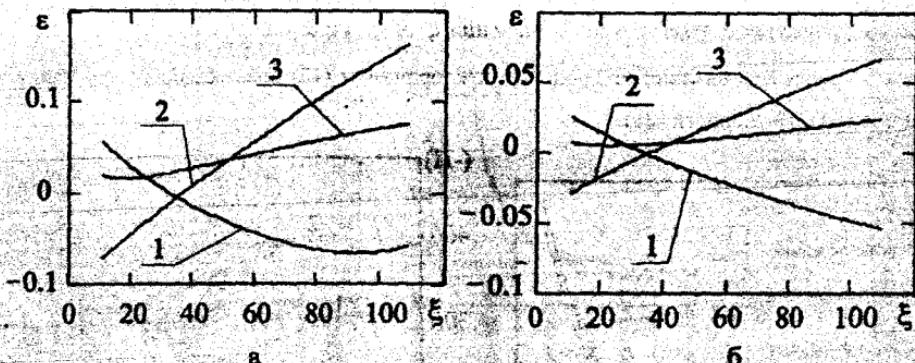


Рис. 4. Распределение относительного отклонения в расчетах давления вдоль течения. ε - для каналов с  $|a| = 7 \cdot 10^{-3}$ . 1 - отклонение между зависимостями (15) и (19) при  $\alpha = -7 \cdot 10^{-3}$ ; 2 - отклонение между зависимостями (15) и (19) при  $\alpha = 7 \cdot 10^{-3}$ ; 3 - отклонение между зависимостями (1) и (19) при  $\alpha = 7 \cdot 10^{-3}$ . 6 - для каналов с  $|a| = 3 \cdot 10^{-3}$ . 1 - отклонение между зависимостями (15) и (19) при  $\alpha = -3 \cdot 10^{-3}$ ; 2 - отклонение между зависимостями (15) и (19) при  $\alpha = 3 \cdot 10^{-3}$ ; 3 - отклонение между зависимостями (1) и (19) при  $\alpha = 3 \cdot 10^{-3}$ .

Вычисления показывают, что изменения величины угла раскрытия канала  $\alpha$  качественных изменений в распределение давления не вносит. Отметим здесь, что если положить  $\alpha = 90^\circ$ , мы получим соотношения, описывающие радиальные течения между плоскостью и конусом с осью перпендикулярной плоскости и произвольно расположенной вершиной.

Приведенные в работе результаты значительно упрощают в некоторых случаях исследование и расчет течения в проточных элементах формующего оборудования экспрессионных машин.

#### Обозначения

$P$ ,  $P_0$  - давление текущее и на входе, Па;  $Q$ -объемный расход,  $\text{м}^3/\text{с}$ ;  $R$ ,  $R_0$  - координата радиальная и входа в канал, м;  $b_0$ - начальная ширина канала, м;  $x$ ,  $y$ ,  $z$  - декартовы координаты, м;  $\alpha$ - половина угла раскрытия конуса, рад;  $\mu$ - вязкость, Па·с;  $\theta$ - угловая координата, рад;  $X$ - поперечная биконическая координата, м.

**Список литературы:** 1. Ульев Л.М. Медленные течения между соосными коническими поверхностями // Инж.-физ. журн. -1998. -Т. 71, №. 6. -С. 1092- 1098. 2. Ульев Л.М. Медленные течения в coaxialных конических каналах // Вестник ХПИУ. - 1997. - Вып. 7. Ч. 2. Механика. Машиностроение. - С. 22-31. 3. Фихтенгольц Г.М. Курс дифференциального и интегрального исчисления. Т. 1. - М.: Госиздат. физ.-мат. лит. 1962. - С. 608.

Поступила в редакцию 15.04.99