УДК 532.5; 678.027

#### Ульев Л.М.

## ПРИБЛИЖЕННОЕ РЕШЕНИЕ ЗАДАЧИ ЛАМИНАРНОГО ТЕЧЕНИЯ В СООСНОМ КОНИЧЕСКОМ КОНФУЗОРЕ С ОБЩЕЙ ВЕРШИНОЙ ЕГО ГРАНИЦ

Национальный технический университет «Харьковский политехнический институт»

#### Введение

Изучение ламинарных течений в каналах различной геометрии является одной из фундаментальных задач гидродинамики, так как на его основе проводится исследование ряда других проблем, возникающих при конструировании и расчете проточных частей промышленных аппаратов и теплообмена в них. Например, при проектировании полимерного оборудования [1, 2] или при проектировании объемных гидравлических устройств [3, 4] появляется необходимость рассчитывать параметры ламинарного течения в соосных конических конфузорах.

В работе [5] автором решена в биконической системе координат задача ламинарного диффузорного течения в соосном коническом канале, образованном круглыми коническими поверхностями с общей вершиной, а в работе [6] получено решение задачи конфузорного ламинарного течения при пренебрежимо малых значениях числа Рейнольдса между соосными коническими поверхностями с переменной шириной канала вдоль течения:

$$h = h_0 + b(R_1 - R), (1)$$

где параметр b является тангенсом разности полууглов раскрытия внешней и внутренней границ канала (рис. 1), т.е.  $b = tg(\alpha_1 - \alpha)$ , и, следовательно, из геометрических соображений он должен удовлетворять условию:

$$R_0 \operatorname{tg} \alpha \ge h_0 + (\xi_1 - \xi_0) b \ge 0.$$
<sup>(2)</sup>



Рисунок 1 – Геометрия поперечного сечения соосного конического конфузора: 1 – внутренняя граница соосного коническтго конфузора постоянной ширины

Решение, полученное автором в [6], описывает течение практически во всем возможном диапазоне изменения параметра *b*, за исключением одного значения:

$$b = -\frac{h_0}{R_1},\tag{3}$$

при котором зависимость, определяющая распределение безразмерного давления вдоль канала, расходится [6].

Как видно из рисунка 1, данное значение *b* соответствует случаю течения в канале, сформированном коническими поверхностями с общей вершиной.



Рисунок 2 – Связь биконической системы координат с геометрией канала: L – длина конической части канала, м; h – ширина зазора, м; i<sub>R</sub>, i<sub>x</sub>, i<sub>o</sub>- орты в биконической системе координат

В работе [7] автором получено точное решение задачи ползущего [8] конфузорного течения в соосных конических каналах с общей вершиной границ для малых чисел Рейнольдса, которое в безразмерных переменных:

$$t = 1 - \xi, \ \xi = \frac{R}{R_1}, \ v = \frac{V}{V_0}, \ \Pi = \frac{\left(P - P_0\right)R_1}{\mu V_0}, \ V_0 = \frac{Q}{S_0},$$
(4)

где  $S_0 = 2\pi R_1^2 (\cos \alpha_1 - \cos \alpha)$  – площадь поверхности поперечного сечения канала сферической координатной поверхностью на входе в канал запишется как:

$$v = \frac{\lambda}{6(1-t)^2} \left( A \cdot P_2(\tau) + B \cdot Q_2(\tau) - 1 \right), \tag{5}$$

$$\overline{\Pi}\left(\xi\right) = \frac{\lambda+6}{3} \left[ 1 - \frac{1}{\left(1-t\right)^3} \right],\tag{6}$$

где  $P_2(\tau) = 0.5(3\tau^2 - 1), Q_2(\tau) = \frac{1}{2}P_2(\tau)\ln\frac{1+\tau}{1-\tau} - \frac{3}{2}\tau$  - многочлены Лежандра первого и

второго рода и второго порядка,  $\overline{\Pi}$  - среднее по поперечному сечению канала давление:

$$A = \frac{Q_{2}(\tau_{2}) - Q_{2}(\tau_{1})}{P_{2}(\tau_{1})Q_{2}(\tau_{2}) - P_{2}(\tau_{2})Q_{2}(\tau_{1})}, B = \frac{P_{2}(\tau_{2}) - P_{2}(\tau_{1})}{P_{2}(\tau_{1})Q_{2}(\tau_{2}) - P_{2}(\tau_{2})Q_{2}(\tau_{1})},$$
(7)

$$C = \frac{A}{2} \left( \tau_2^2 + \tau_2 \tau_1 + \tau_1^2 - 1 \right), \ \tau = \cos \alpha, \ \tau_1 = \cos \alpha_1, \ \tau_2 = \cos \alpha, \tag{8}$$

$$\lambda = \frac{6\xi_1^2}{C + \frac{B}{4} \left[ \frac{\tau_2(\tau_2^2 - 1)}{\tau_1 - \tau_2} \ln \frac{1 + \tau_2}{1 - \tau_2} - \frac{\tau_1(\tau_1^2 - 1)}{\tau_2 - \tau_1} \ln \frac{1 + \tau_1}{1 - \tau_1} - 2(\tau_2 + \tau_1) \right] - 1}.$$
(9)

Решение (5), (6) получено в сферической системе координат, в которой обе границы канала являются координатными поверхностями, поэтому оно учитывает все особенности геометрии канала. В то же время это решение достаточно громоздко для дальнейшего исследования течения.

В данной работе мы получим более компактное, приближенное решение указанной задачи и сравним его с ранее полученным, точным решением (5), (6).

#### Математическая постановка задачи и ее приближенное решение

Рассматривать течение в соосном коническом диффузоре с общей вершиной его границ будем в биконических координатах [5, 6] (рис. 2), определяемом преобразованием:

$$\overline{Z} = R\cos\alpha + X\sin\alpha, \tag{10}$$

# $Y = (R\sin\alpha - X\cos\alpha)\sin\varphi = \Omega \times \sin\varphi, \qquad (11)$

## $X' = (Rsin\alpha - Xcos\alpha)cos\phi = \Omega \times cos\phi.$ (12)

Заметим, что решение в главе (5), (6) получено в сферической системе координат, в которой границами канала являются координатные поверхности, что полностью учитывает кривизну поверхностей канала и их изменение вдоль течения. В настоящем исследовании течения в биконических координатах мы кривизну поверхности канала и ее изменение вдоль течения учтем с помощью условия постоянства расхода, эквивалентного уравнению неразрывности.

В работах [9, 10] автором показано, что такой подход оправдывается, если выполняется условие  $\xi > 2.22$ сtg $\alpha$ , которое применимо почти во всех практически интересных случаях. А это позволяет пренебречь влиянием кривизны границ канала на течение и, принимая во внимание оценки, сделанные в [5, 6], записать уравнение движения для конфузорного течения в соосном коническом канале с общей вершиной его

границ (рис. 3) в безразмерных величинах 
$$t = \xi_1 - \xi$$
,  $\xi = \frac{R}{h_0}$ ,  $\chi = \frac{X}{h_0}$ 

$$V_{0} = \frac{Q}{\pi h_{0}^{2} \left(2\xi_{1} \sin \alpha - \cos \alpha\right)}, \quad v = \frac{V}{V_{0}}, \quad \Pi = \frac{\left(P - P_{0}\right)h_{0}}{\mu V_{0}} \quad \text{как:}$$
$$\frac{\partial \Pi}{\partial t} = \frac{\partial^{2} v}{\partial \chi^{2}}. \tag{13}$$

Из соотношений (1) и (3) получаем выражение для определения безразмерной ширины канала вдоль течения:

$$\tilde{h}(t) = 1 + bt = \frac{\xi}{\xi_1} = \frac{\xi_1 - t}{\xi_1}.$$
(14)



Рисунок 3 – Геометрия соосного конического конфузора с общей вершиной О:  $\bar{h}_0$  – безразмерная ширина канала на входе;  $\tilde{h}(t)$  – текущая безразмерная ширина канала;  $\alpha$ ,  $\alpha_1$  – полуугол раскрытия внешней и внутренней конической границы канала; t – текущая безразмерная координата;  $\xi_1$ , – безразмерная радиальная координата выхода

Исключительно из геометрических свойств канала получаем выражение, определяющее распределение безразмерной площади поверхности поперечного сечения канала вдоль течения:

$$\tilde{S} = \left(\frac{\xi_1 - t}{\xi_1}\right)^2 = \tilde{h}^2, \tag{15}$$

вследствие чего средняя по поперечному сечению канала безразмерная скорость определится как:

$$\overline{v} = \left(\frac{\xi_1}{\xi_1 - t}\right)^2 = \frac{1}{\tilde{h}^2}.$$
(16)

Граничные условия в безразмерных координатах примут вид:

$$v = 0, \ \chi = 0;$$
 (17)

$$v = 0, \ \chi = 1 + bt = \frac{\xi}{\xi_1};$$
 (18)

$$\Pi = 0, \quad S = 0, \quad \xi = \xi_1. \tag{19}$$

Уравнение постоянства расхода запишется как:

$$\int_{0}^{\frac{\xi_{1}-t}{\xi_{1}}} \left[ \left(\xi_{1}-t\right) - \chi \operatorname{ctg}\alpha \right] v d\chi = \frac{1}{2} \left(2\xi_{1}-\operatorname{ctg}\alpha\right).$$
(20)

Решая уравнение (13) с условиями (18) и (18), получим:

$$v = \frac{1}{2} \frac{d\Pi}{dt} \left( \chi^2 - \tilde{h} \chi \right) = \frac{1}{2} \frac{d\Pi}{dt} \chi \left( \chi^2 - \frac{\xi}{\xi_1} \chi \right).$$
(21)

Подставляя выражение для определения скорости v (21) в (20), находим зависимость, определяющуюе распределение безразмерного градиента давления в канале:

$$\frac{d\Pi}{dt} = -\frac{12\xi_1^4}{\left(\xi_1 - t\right)^4} = -12\overline{\nu}^2 = -\frac{12}{\tilde{h}^4}.$$
(22)

Далее подставляя (22) в (21) найдем выражение, определяющее распределение безразмерной скорости в рассматриваемом канале:

$$v = 6 \left(\frac{\xi_1}{\xi}\right)^3 \left(\chi - \frac{\xi_1}{\xi}\chi^2\right) = 6 \frac{1}{\tilde{h}^4} \left(\chi \tilde{h} - \chi^2\right).$$
(23)

Интегрируя (22) с условием (19), получаем распределение безразмерного давления в канале:

$$\Pi = 4\xi_1 \left[ 1 - \left( \frac{\xi_1}{\xi_1 - t} \right)^3 \right] = 4\xi_1 \left[ 1 - \frac{1}{\tilde{h}^3} \right].$$
(24)

В полученном решении содержится только один постоянный параметр задачи – ξ<sub>1</sub>, который однозначно определяется разностью полууглов раскрытия внешней конической поверхности и внутренней:

$$\xi_1 = \operatorname{ctg}(\alpha - \alpha_1). \tag{25}$$

#### Краткий анализ полученного решения

Подставляя (25) в (24), получим для распределения безразмерного давления в канале:

$$\Pi = 2\operatorname{ctg}\left(\alpha - \alpha_{1}\right) \left\{ 1 - \left[ \frac{\operatorname{ctg}\left(\alpha - \alpha_{1}\right)}{\operatorname{ctg}\left(\alpha - \alpha_{1}\right) - t} \right]^{3} \right\}.$$
(26)

Если в (26) перейти от переменной *t* к переменной ξ, то мы увидим, что выражения, определяющее распределения безразмерного давления при конфузорном течении в соосном коническом канале, образованном коническими поверхностями с общей вершиной:

$$\Pi = 2\operatorname{ctg}\left(\alpha - \alpha_{1}\right) \left\{ 1 - \left[\frac{\operatorname{ctg}\left(\alpha - \alpha_{1}\right)}{\xi}\right]^{3} \right\},\tag{27}$$

и при диффузорном течении [5], совпадают с точностью до знака, и, понятно, что данные выражения будут справедливы лишь при выполнении следующих условий:

– для конфузорного течения

$$\xi \leq \operatorname{ctg}(\alpha - \alpha_1); \tag{28}$$

- для диффузорного течения

$$\xi \ge \operatorname{ctg}(\alpha - \alpha_1). \tag{29}$$

Распределение скорости при конфузорном (21) и диффузорном течении в соосном коническом канале с общей вершиной будет совпадать с точностью до отношения масштабных множителей. Но задача конфузорного течения в соосном коническом канале, образованном поверхностями с общей вершиной, может представлять самостоятельный интерес, поэтому мы далее сравним полученное здесь решение с решением, полученным ранее в сферических координатах [7]. Для этого запишем в одинаковом масштабе выражение для определения скорости в канале. Площадь поверхности поперечного сечения канала в сферических координатах запишется как [7]:

$$S_{\rm s} = 2\pi h_0^2 \left(\xi_1 - t\right)^2 \left(\cos\alpha_1 - \cos\alpha\right),\tag{30}$$

а в биконических координатах вычислим это решение с помощью интегрирования:

$$S_{b} = \pi \int_{0}^{(R_{1}-T)} \left[ (R_{1}-T)\sin\alpha - \chi\cos\alpha \right] d\chi =$$
  
=  $\pi (R_{1}-T)^{2} \operatorname{tg}(\alpha - \alpha_{1}) \left[ 2\sin\alpha - \operatorname{tg}(\alpha - \alpha_{1})\cos\alpha \right],$  (31)

где  $T = th_0 - p$ азмерная продольная координата.

И учитывая соотношение (25) из (31) получим:

$$S_{\rm b} = \pi h_0^2 \left(\frac{\xi_1 - t}{\xi_1}\right)^2 \left(2\xi_1 \sin\alpha - \cos\alpha\right). \tag{32}$$

Для того, чтобы привести значения скорости, найденные при решении задачи в сферических координатах, необходимо их умножить на отклонение масштаба скорости, принятого в сферических координатах к масштабу, который мы использовали при решении задачи в биконической системе координат:

$$V_{\rm Sb} = V_{\rm S} \cdot \frac{V_{\rm 0s}}{V_{\rm 0b}} = V_{\rm S} \frac{S_{\rm b}(0)}{S_{\rm s}(0)} = V_{\rm S} \frac{2\xi_{\rm 1} \sin \alpha - \cos \alpha}{2\xi_{\rm 1}^{2} (\tau_{\rm 1} - \tau_{\rm 0})} \,.$$
(33)



Рисунок 4 – Геометрические параметры соосного конического конфузора с общей вершиной границ: 1 – проекция поперечного сечения канала координатной поверхностью в биконических координатах; 2 – проекция поперечного сечения канала координатной поверхностью в сферической системе координат

Сравнивать распределение скоростей (33) и (23) будем на поверхностях поперечного сечения, образованных сферическими координатными поверхностями (рис. 4). Для того, чтобы вычислить значение скорости по (23) в сферических координатах, необходимо сделать замену переменных. В соответствии с рис. 4 будем иметь:

$$t_{\rm b} = \xi_{\rm l} - \left(\xi_{\rm l} - t_{\rm p}\right) \cos\left(\alpha - \theta\right),\tag{34}$$

$$\chi_{\rm b} = (\xi_{\rm l} - t_{\rm S}) \sin(\alpha - \theta), \qquad (35)$$

где  $\theta = \operatorname{ar} \cos \tau$ .

Сравнение распределения безразмерной скорости, полученных при решении задачи ламинарного конфузорного течения в соосном коническом канале с геометрическими параметрами  $\alpha_1 = 10^\circ$ ,  $\alpha = 20^\circ$ ,  $\xi_0 = 1,244$ ,  $\xi_1 = 3,73$  в биконических координатах (23) и в сферических (33) дает хорошее согласие (рис. 5). Оба распределения несимметричны относительно серединной поверхности канала. Причины нессиметричности квадратичного распределения (23) были рассмотрены при анализе конфузорного течения в соосном коническом канале в работе [7]. Здесь следует заметить, что область определения на рисунке 5 связана с областью определения задачи изоморфным преобразованием:



$$t' = t_{\rm b}; \ \chi' = \frac{\chi_{\rm b}\xi_1}{\xi_1 - t}.$$
 (36)

Рисунок 5– Распределение безразмерной скорости в соосном коническом конфузоре с общей вершиной границ: 1 – распределение полученное при решении задачи в сферической системе координат; 2 – в би-конической системе координат

Величина относительного отклонения значений скорости, вычисленных по (23) от величин (33), практически не превышает 5 % в пределах всего рассматриваемого канала (рис. 6).



Рисунок 6 – Распределение относительного отклонения скорости в соосном коническом конфузоре, полученной при решении задачи в биконической системе координат от скорости , полученной при решении задачи в сферической системе координат

Сравним распределение безразмерных давлений, полученных при решении исследуемой задачи в биконических координатах (26) и в сферических (6), которое при выборе в качестве линейного масштаба величины  $h_0$ , записывается в виде:

$$\overline{\Pi}(t) = \frac{\lambda + 6\xi_1^2}{3\xi_1^3} \left[ 1 - \left(\frac{\xi_1}{\xi_1 - t}\right)^3 \right],$$
(37)

где величина λ [8] определяется выражением (9).

Распределение (26) и (37) практически совпадает в исследованных технически интересных вариантах каналов. Для уже выбранных размеров канала относительное отличие (37) от (48) составляет ~ 2 % (рис. 7).



Рисунок 7 – Распределение безразмерного давления вдоль течения в соосном коническом конфузоре с общей вершиной границ – а. 1 – зависимость, полученная при решении задачи в биконической системе координат; 2 – зависимость, полученная в сферической системе координат и представленная в масштабе принятом при решении задачи в биконических координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в оберической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость, полученная при решении задачи в сферической системе координатах; 3 – зависимость 1 от зависимости 3; 2 – относительное отклонение зависимости 1 от зависимости 2

Интересно заметить, что согласие между безразмерными давлениями в биконических и сферических координатах, приведенных к одному масштабу, несколько хуже, чем между (26) и (37), а это в свою очередь позволяет получить простое выражение для определения значения постоянной разделения  $\lambda$  в случае решения задачи конфузорного ламинарного течения в соосном коническом канале с общей вершиной границ. Приравнивая (26) и (37), получаем выражение для определения  $\lambda$ :

$$\lambda = 12\xi_1^4 - 6\xi_1^2. \tag{38}$$

Выражение (38) аналогично выражению, полученному в [5], но при использовании этих выражений для определения  $\lambda$  необходимо иметь в виду, что (38) получено при обезразмеривании по величине  $h_0$ , которое является шириной конфузора на его входе, т.е. при  $R = R_1$ , а при вычислении  $\lambda$  в [5] в качестве линейного масштаба выбиралась ширина диффузора на его входе, т.е. при  $R = R_0$ .

#### Заключение

Получено приближенное решение задачи ламинарного конфузорного течения с пренебрежимо малыми числами Рейнольдса в соосных конических каналах с общей вершиной границ. Решение, полученное в биконической системе координат, хорошо

согласуется с точным решением и удобно для практических применений и использования в дальнейшем исследовании течения.

#### Обозначения

h – ширина канала, м; P,  $P_0$  – давление текущее и на входе, Па; Q – объёмный расход,  $M^3/c$ ; R,  $R_0$ ,  $R_1$  – координата радиальная, выхода из канала и входа в него, м; V – скорость, м/c; X', Y', Z' – координаты в декартовой системе, м; X – поперечная биконическая координата, м;  $\alpha$ ,  $\alpha_1$  – половина угла раскрытия внешней и внутренней конической поверхности, рад;  $\varphi$  – азимутальная биконическая координата, рад.

#### Индексы

b – характеризует величину, относящуюся к биконическим координатам; s –характеризует величину, относящуюся к сферическим координатам

## Литература

1. Басов Н.И., Казанков Ю.В., Любартович В.А. Расчет и конструирование оборудования для производства и переработки полимерных материалов. М.: Химия. 1986. С. 488.

2. Технология нанесения покрытий на поверхности / О.М. Яхно, С.Г. Кравченко, В.С. Кривошеев и др. – К.: Техника. 1993. С. 121.

3. Осипов А.Ф. Объемные гидравлические машины. М.: Машиностроение. 1966. С. 160.

4. Гидравлика, гидромашины и гидроприводы / Т.М. Башта, С.С. Руднев, Б.Б. Некрасов и др. – М.: Машиностроение. 1982. С. 423.

5. Ульев Л.М. Приближенное решение задачи ламинарного течения в соосном коническом диффузоре с общей вершиной границ // Інтегровані технології та енергозбереження.. 2004, № 2. С. 60-65.

6. Ульев Л.М. Медленные конфузорные течения в соосных конических каналах переменной ширины // Вестник НТУ "ХПИ". 2002. № 3. Харьков. НТУ "ХПИ". С. 122-130.

7. Ульев Л.М. Решение задачи ламинарного течения между коническими поверхностями с общей вершиной при частичном учете инерционных свойств // Вестник НТУ "ХПИ". 2001. № 3. Харьков. НТУ "ХПИ". С. 224-235.

8. Гогос К., Тадмор З. Теоретические основы переработки полимеров. – М.: Химия, 1984. С. 632.

9. Ульев Л.М. Влияние кривизны границ на ламинарное установившееся течение в кольцевом коническом канале постоянной ширины // Інтегровані технології та енергозбереження. 2001, № 1. С. 34-44.

10. Ulyev L.M. Solution of Slow Steady State Flow Problem in a Constant Width Channel with Taking into account curvature distinction of its Boundaries // 15<sup>th</sup> International Congress of Chemical and Process Engineering, CHISA'2002, Prahga, 2002, Summaries Vol. 3.Fluid Flow. Multiphase System. Praha. 2002. P. 178 –179. (Paper No. P5. 102. P. 11).

УДК 532.5; 678.027

## Ульєв Л.М.

## НАБЛИЖЕНЕ РІШЕННЯ ЗАДАЧІ ЛАМІНАРНОЇ ТЕЧІЇ У СПІВВІСНОМУ КОНІЧНОМУ КОНФУЗОРІ ЗІ СПІЛЬНОЮ ВЕРШИНОЮ ЙОГО МЕЖ

Одержано наближено рішення задачі ламінарної конфузорної течії з зневажено малими числами Рейнольдса у співвісному конічному каналі з спільною вершиною меж. Рішення, яке побудовано у біконічної системі координат, добре погоджується з точним рішенням та зручно до використання у практиці та до подальшого вивчення даної течії.