

УДК 532.542, 532.135

К.Г. АЛЕКСЕЕВА, Е.И. БОРЗЕНКО

**СТРУКТУРА ТЕЧЕНИЯ ЖИДКОСТИ ШВЕДОВА – БИНГАМА  
В КАНАЛЕ СО СКАЧКОМ СЕЧЕНИЯ<sup>1</sup>**

Исследуется течение вязкопластичной жидкости в канале с внезапным расширением. Задача решается численно с помощью алгоритма SIMPLE. Продемонстрированы картины установившегося течения для ньютоновской жидкости с образованием циркуляционной области в области уступа и неньютоновской среды с застойной зоной. Проведены параметрические исследования влияния основных параметров задачи на распределения квазитвердых ядер.

**Ключевые слова:** ньютоновская жидкость, канал, течение, математическое моделирование.

**Введение**

Течения неньютоновских жидкостей в каналах различной конфигурации встречаются во многих отраслях производства: при переработке полимерных материалов, в металлургии, пищевой и др. индустрии. Знание картины течения и распределения основных динамических и кинематических характеристик помогает правильно организовать технологический процесс. Математическое описание подобных задач затруднено сложной геометрией области течения и нелинейными уравнениями. Аналитическое решения во многих случаях получить невозможно, в связи с чем большое распространение получили численные методы.

Течение жидкости Шведова – Бингама исследуется в [1], где решение получено с помощью метода конечных элементов. С использованием приближения ползущего течения в [2] рассмотрена задача о движении неньютоновской жидкости в канале переменного сечения. Численное моделирование течения бингамовской жидкости в однозаходном экструдере проведено в [3]. Аналитические решения о течении степенной и вязкопластичной жидкости в плоской трубе были получены в [4].

В настоящей работе исследуется течение вязкопластичной несжимаемой жидкости в канале с внезапным расширением. Задача решается в плоской постановке при условии, что на входе в канал расход считается постоянным. Для описания реологических свойств жидкости используется двухпараметрическая модель Шведова – Бингама. Показано, что в случае стационарного течения в области уступа реализуется режим с образованием зоны квазитвердого течения. В случае ньютоновской жидкости реализуется другой режим течения, характеризующийся формированием циркуляционной зоны.

**Постановка и метод решения**

Математическая постановка задачи о течении неньютоновской несжимаемой жидкости включает уравнения движения и неразрывности, которые в безразмерных переменных записываются в следующем виде:

$$\begin{aligned} \operatorname{Re} \left( \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} \right) &= -\frac{\partial p}{\partial x} + B \left( \frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right) + 2 \frac{\partial B}{\partial x} \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial B}{\partial y} \left( \frac{\partial u}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial x} \right), \\ \operatorname{Re} \left( \frac{\partial v}{\partial t} + u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} \right) &= -\frac{\partial p}{\partial y} + B \left( \frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right) + 2 \frac{\partial B}{\partial y} \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial B}{\partial x} \left( \frac{\partial u}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial x} \right), \\ \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} &= 0, \end{aligned} \quad (1)$$

где  $(u, v)$  – компоненты вектора скорости в декартовой системе координат  $(x, y)$ ;  $p$  – давление;  $B$  – эффективная вязкость. В качестве безразмерных масштабов длины, скорости, времени, давления

<sup>1</sup> Работа выполнена при финансовой поддержке РФФИ (код проекта № 12-08-00313а) и в рамках реализации ФЦП «Научные и научно-педагогические кадры инновационной России» на 2009–2013 гг.

используются величины  $L$  – ширина входного канала,  $U$  – среднерасходная скорость во входном сечении,  $L/U$ ,  $\mu U/L$  соответственно.

Система уравнений (1) замыкается реологическим законом Шведова – Бингама, согласно которому эффективная вязкость  $B$  является функцией второго инварианта тензора скоростей деформаций  $A$  [5]:

$$B = \frac{Se + A}{A},$$

$$A = \sqrt{2\left(\frac{\partial u}{\partial x}\right)^2 + 2\left(\frac{\partial v}{\partial y}\right)^2 + \left(\frac{\partial u}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial x}\right)^2}. \quad (2)$$

В постановку задачи вошли два безразмерных критерия подобия число Рейнольдса  $Re = \rho UL/\mu$  и безразмерный параметр вязкопластичности  $Se = \tau_0 L/(\mu U)$ , где  $\rho$  – плотность жидкости;  $\mu$  – константа реологического закона;  $\tau_0$  – предел текучести.

В начальный момент времени жидкость полностью заполняет канал, который представлен на рис. 1. На твердой стенке  $\Gamma_1$  выполняются условия прилипания. Во входном сечении  $\Gamma_2$  считается заданным расход, при этом профиль скорости совпадает с профилем, характерным для установившегося течения вязкопластичной жидкости в прямом полубесконечном канале заданной ширины. В выходном сечении  $\Gamma_3$  задается аналогичный профиль, соответствующий ширине выходного канала. При этом границы  $\Gamma_2$  и  $\Gamma_3$  расположены на достаточном удалении от уступа, чтобы избежать влияния последнего на характер течения в окрестностях границ. В силу симметрии задачи выделяется плоскость симметрии  $\Gamma_4$  с привлечением на ней условий симметрии.

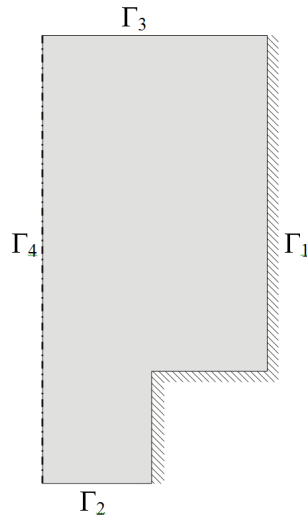


Рис. 1. Область течения

Для решения задачи используется конечно-разностная методика, основанная на алгоритме SIMPLE [6]. Расчетная область покрывается разнесенной сеткой. Разностный аналог уравнения движения строится с использованием экспоненциальной схемы для аппроксимации конвективных и вязких слагаемых. Далее вводятся поправки скорости и давления таким образом, чтобы выполнялся разностный аналог уравнения неразрывности.

В областях малых скоростей деформаций значение эффективной вязкости  $B$  резко возрастает. Для обеспечения устойчивого сквозного расчета выражение (2) записывается в модифицированном виде [7]

$$B = \frac{Se + \sqrt{A^2 + \lambda^2}}{\sqrt{A^2 + \lambda^2}}.$$

Предлагаемая модификация, допуская предельный переход при  $\lambda \rightarrow 0$  к модели Шведова – Бингама, обеспечивает возможность сквозного расчета течений с наличием квазитвердых ядер или застойных зон. Выбирая величину  $\lambda$  заведомо большей ошибок аппроксимации, но достаточно малой для того, чтобы не исказить характер течения, можно сгладить профили эффективной вяз-

кости в зонах квазитвердого течения и, в то же время, получить решение, близкое к решениям с использованием исходной модели.

В результате проверки аппроксимационной сходимости и оценки точности расчетов была выбрана сетка с шагом  $1/25$ . Для проверки достоверности результатов проведено сравнения размеров циркуляционных зон в случае течения ньютоновской жидкости с данными из работы [8].

### Результаты расчетов

Расчеты показали, что при течении неньютоновской жидкости в канале с внезапным расширением с заданным постоянным расходом во входном сечении реализуется установившейся режим. На рис. 2 представлены картины течения в случае ньютоновского ( $Se = 0$ ) и неньютоновского ( $Se = 0,5$ ) поведений жидкости. Для первого характерно образование циркуляционной зоны в области уступа, а в окрестностях входной и выходной границ реализуется одномерное течение с профилем скорости, соответствующим течению в полубесконечном канале.

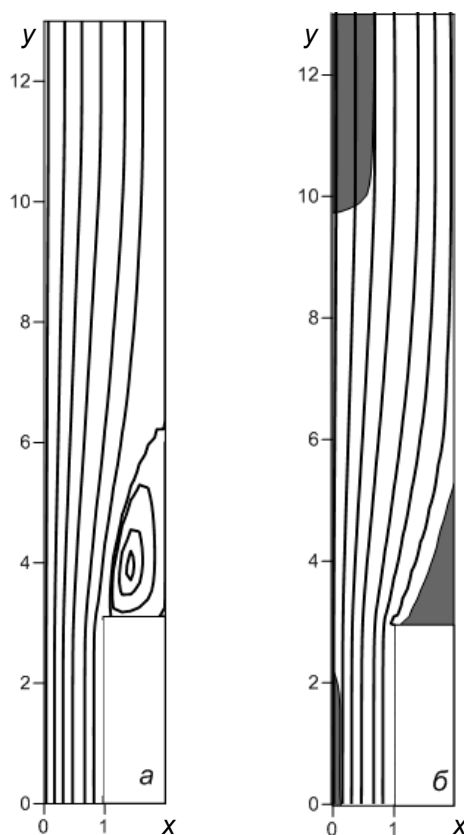


Рис. 2. Распределение линий тока ( $Re = 25$ ,  $a - Se = 0$ ,  $b - Se = 0,5$ )

Для жидкости Шведова – Бингама характерным является образование квазитвердых ядер в областях малых скоростей деформаций. В качестве условия выделения зон квазитвердого движения используется неравенство  $BA < Se$ , которое является безразмерным аналогом условия выделения областей течения с уровнем напряжений, меньшим предела текучести. Из рис. 2, б видно, что ядра образуются в окрестностях границ  $\Gamma_2$  и  $\Gamma_3$ . В области уступа также образуется зона квазитвердого движения, которую можно назвать «застойной», так как движения жидкости в ней не происходит. При этом кинематическая картина имеет аналогичный характер, в окрестности входа и выхода реализуется одномерное течение, а в области уступа формируется переходный участок.

Результаты расчетов, представленные на рис. 3, иллюстрируют влияние числа Рейнольдса  $Re$  на форму и положение квазитвердых ядер. Увеличение  $Re$  при прочих равных условиях можно трактовать как увеличение конвективных сил относительно вязких, что приводит к вытягиванию вдоль потока застойной зоны и увеличению зоны двумерного течения после уступа. При этом поперечные размеры ядер существенно не меняются.

Влияния параметра вязкопластичности  $Se$  на картину течения показано на рис. 4. Видно, что увеличение  $Se$  приводит к увеличению поперечных размеров ядер в областях одномерного тече-

ния. Размеры застойной области практически не меняются при изменении  $Se$  в указанном диапазоне.

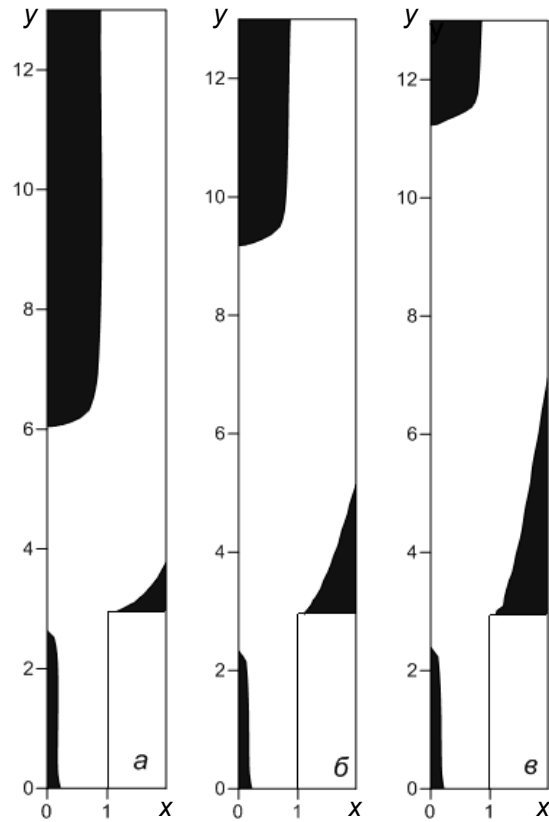


Рис. 3. Структура течения ( $Se = 0,8$ ,  $a - Re = 1$ ,  $б - Re = 25$ ,  $в - Re = 50$ )

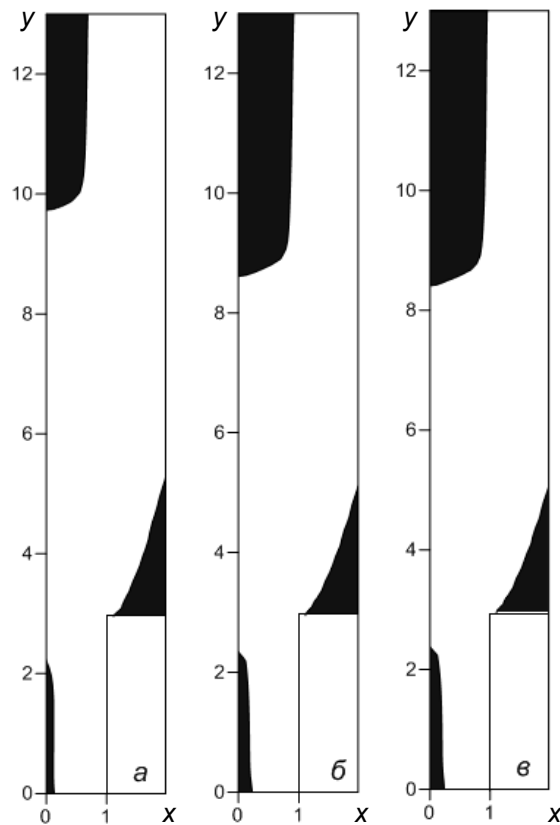


Рис. 4. Структура течения ( $Re = 25$ ,  $a - Se = 0,5$ ,  $б - Se = 1$ ,  $в - Se = 1,5$ )

### Заключение

В представленной работе разработана и отлажена численная методика расчета течений неньютоновской жидкости с учетом формирования квазитвердых ядер. Проведено исследование задачи о течении жидкости Шведова – Бингама в канале с внезапным расширением. Показано влияние основных параметров процесса течения на картину установившегося течения.

### СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Soto H.P., Martins-Costa M.L., Fonseca C., and Frey S. // J. Braz. Soc. Mech. Sci. & Eng. – 2010. – V. 32. – P. 450–460.
2. Joshi S.C., Lam Y.C., Boey F.Y.C., and Tok A.I.Y. // J. Mater. Proc. Technol. – 2002. – V. 120. – P. 215–225.
3. Bohme G. and Broszeit J. // Theor. Comput. Fluid Dyn. – 1997. – V. 9. – P. 65–74.
4. Frigaarda I.A. and Ryanb D.P. // J. Non-Newtonian Fluid Mech. – 2005. – V. 123. – P. 67–83.
5. Смольный Б.М., Шульман З.П., Гориславец В.М. Реодинамика и теплообмен нелинейно-вязкопластичных материалов. – Минск: Наука и техника, 1970. – 448 с.
6. Патанкар С. Численные методы решения задач теплообмена и механики жидкости. – М.: Энергоатомиздат, 1984. – 152 с.
7. Frigaard I.A. and Nouar C. // J. Non-Newtonian Fluid Mech. – 2005. – V. 127. – P. 1–26.
8. Drikakis D. // Phys. Fluids. – 1997. – No. 9. – P. 76–87.

Национальный исследовательский Томский государственный университет,  
г. Томск, Россия  
E-mail: borzenko@ftf.tsu.ru

Поступила в редакцию 10.07.12.