

УДК 532.526

СТАЦИОНАРНЫЙ ЦИЛИНДРИЧЕСКИЙ ВИХРЬ В ВЯЗКОЙ ЖИДКОСТИ

© 2001 г. С. Н. Аристов

Представлено академиком Л.В. Овсянниковым 30.08.2000 г.

Поступило 26.09.2000 г.

Локализованные вихревые течения очень широко распространены в природе и легко возбуждаются в самых разнообразных условиях. Их масштабы варьируются от вихрей, возникающих при размешивании чая в стакане, до смерчей и тропических циклонов. Несмотря на длинную историю изучения подобных вихрей многие детали их устройства до сих пор остаются неясными. В данной работе в рамках нового класса точных решений уравнений Навье–Стокса предпринята попытка описания стационарного цилиндрического вихря в вязкой жидкости.

1. ПОСТАНОВКА ЗАДАЧИ

Рассмотрим стационарное осесимметричное течение несжимаемой жидкости внутри неограниченного цилиндра. На боковой границе цилиндра заданы условия прилипания, а одно из поперечных сечений закрыто непроницаемой перегородкой. Требуется определить скорость и давление при условии, что вдали от перегородки жидкость приводится в состояние вращения.

Полагая движение стационарным и осесимметричным, уравнения Навье–Стокса запишем в виде [1]:

$$\begin{aligned} V_r \frac{\partial V_r}{\partial r} + V_z \frac{\partial V_r}{\partial z} - \frac{V_\phi^2}{r} &= -\frac{\partial P}{\partial r} + \nu \left(\frac{\partial}{\partial r} \frac{1}{r} \frac{\partial r V_r}{\partial r} + \frac{\partial^2 V_r}{\partial z^2} \right), \\ V_r \frac{\partial V_z}{\partial r} + V_z \frac{\partial V_z}{\partial z} &= -\frac{\partial P}{\partial z} + \nu \left(\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} r \frac{\partial V_r}{\partial r} + \frac{\partial^2 V_z}{\partial z^2} \right), \\ V_r \frac{\partial V_\phi}{\partial r} + V_z \frac{\partial V_\phi}{\partial z} + \frac{V_r V_\phi}{r} &= \nu \left(\frac{\partial}{\partial r} \frac{1}{r} \frac{\partial r V_\phi}{\partial r} + \frac{\partial^2 V_\phi}{\partial z^2} \right), \end{aligned} \quad (1)$$

$$\frac{1}{r} \frac{\partial r V_r}{\partial r} + \frac{\partial V_z}{\partial z} = 0,$$

где V_ϕ , V_z , V_r – компоненты скорости в цилиндрической системе координат, P – давление, деленное на плотность, ν – коэффициент вязкости.

Решение уравнений (1) будем искать в следующем виде:

$$\begin{aligned} V_r &= \frac{\nu}{r} U(x), \quad V_z = -\frac{2\nu z}{R^2} \frac{\partial U}{\partial x}, \quad V_\phi = \frac{\nu z}{Rr} \sqrt{2} V(x), \\ P &= P_0 + \frac{2\nu^2}{R^2} \left(B(x) - 2 \frac{z^2}{R^2} G(x) \right), \end{aligned} \quad (2)$$

где U , V , B , G – неизвестные функции безразмерной координаты $x = \frac{r^2}{R^2}$, R , P_0 – радиус цилиндра и внешнее давление, нулевое значение продольной координаты соответствует непроницаемой перегородке.

Подставляя (2) в уравнения (1) и группируя слагаемые при одинаковых степенях продольной координаты, получим следующую систему обыкновенных дифференциальных уравнений:

$$2(xU'')' = 2G + UU'' - U'U', \quad (3)$$

$$2xV''' = UV' - VU', \quad (4)$$

$$4x^2G' = -V^2, \quad (5)$$

$$B = U' - \frac{U^2}{4x}, \quad (6)$$

где штрихом обозначена производная по координате x . Вследствие (2) условие несжимаемости выполняется автоматически, а соотношения (5), (6) следуют из уравнения для радиальной компоненты скорости, причем (5) определяет баланс между центробежной силой и частью градиента давления. Согласно (6) и (3) давление определяется в явном виде после нахождения компонент скорости. Уравнения (3)–(5) образуют изолирован-

Институт механики сплошных сред
Уральского отделения Российской Академии наук,
Пермь

ную систему, которая описывает взаимное влияние полой и азимутальной циркуляций, что позволяет причислить течения данного типа к самоиндуцированным вихрям. Для формулировки граничных условий положим, что на боковой границе заданы условия прилипания и на оси цилиндра все гидродинамические поля регулярны, что приводит к следующим условиям:

$$\begin{aligned} x = 0: U = V = 0, \quad U'' = G - \frac{U'U'}{2}, \\ x = 1: U = U' = V = 0. \end{aligned} \quad (7)$$

Таким образом, имеем следующую задачу: найти возможные решения уравнений (3)–(5), удовлетворяющие граничным условиям (7).

2. АНАЛИЗ ЗАДАЧИ

Анализ уравнений (3)–(5) уместно начать с изучения идеальной жидкости. Для этого достаточно в уравнениях (3)–(6) опустить линейные слагаемые, что соответствует преобладанию инерционных эффектов над вязкими. Подставляя (3) в (5), после некоторых тождественных преобразований получим

$$2G = -UU'' + U'U',$$

$$B = -\frac{U^2}{4x},$$

$$UV' = VU',$$

$$\frac{V^2}{2x^2} = U^2 \left(\frac{U''}{U} \right)'$$

Последние два уравнения имеют очевидные интегралы, совпадающие с линейным вариантом уравнений Грета–Шафранова, а именно:

$$V = \alpha U, \quad U'' = \left(\beta - \frac{\alpha^2}{2x} \right) U, \quad (8)$$

где α, β – произвольные постоянные. Исследование уравнения (8) показало, что оно не имеет решений, удовлетворяющих условиям (7), но обладает локализованными решениями, затухающими на бесконечности. Причем одно из них, при $\beta = \frac{\alpha^4}{16}$, выражается через аналитические функции

$$U = Ax \exp\left(-\frac{\alpha^2 x}{4}\right), \quad G = \frac{U^2}{2x^2}, \quad B = -\frac{U^2}{4x}. \quad (9)$$

Характерной особенностью данного решения является то, что давление не монотонно зависит от расстояния до оси цилиндрического вихря. Указанный одноячейный режим сменяется многоячейным при других значениях параметра β . Здесь важно отметить, что направление полой циркуляции может быть произвольным в соответствии с обратимостью уравнений Эйлера.

В случае вязкой жидкости решения находились численно с использованием метода Рунге–Кутты. Все необходимые производные на оси цилиндра вычислялись с использованием системы (3)–(5), что приводило к задаче Коши с тремя произвольными параметрами, в качестве которых выступали производные от компонент скорости $U'(0), V'(0)$ и давление $G(0)$. При этом уравнения интегрировались до точки, где радиальная скорость равнялась нулю, и затем задача пересчитывалась с использованием следующего преобразования, не меняющего вид исходных уравнений:

$$x = \varepsilon^2 x, \quad V = \varepsilon^{-1} V, \quad G = \varepsilon^{-4} G, \quad B = \varepsilon^{-2} B, \quad U = U,$$

где ε – произвольное число и для переменных оставлены прежние обозначения. Наличие указанного преобразования позволило ограничиться анализом двухпараметрической задачи, результаты решения которой приведены на рис. 1, 2. В качестве числа Рейнольдса можно использовать средний момент импульса в некотором сечении цилиндра или величину вертикального градиента давления на оси цилиндра. В этом случае цифры у кривых соответствуют последовательному увеличению числа Рейнольдса. Для описания полученных результатов удобно принять непроницаемую перегородку за дно стакана и обсуждать течение в области положительных значений продольной координаты.

Первому типу решений соответствуют следующие значения параметров задачи Коши: $U'(0) = 17.657; V'(0) = 0; G(0) = 43.581$. В этом случае жидкость не вращается, и причиной движения необходимо считать струю жидкости, направленную вдоль оси к дну стакана, причем жидкость на оси движется в направлении увеличения давления. Профили компонент давления и радиальной скорости отмечены на графиках цифрой 1. Данный режим, вероятно, не представляет большого интереса и был известен ранее, так как при отсутствии вращения данная задача совпадает с постановкой задачи о течении в пористой трубе [2, 3].

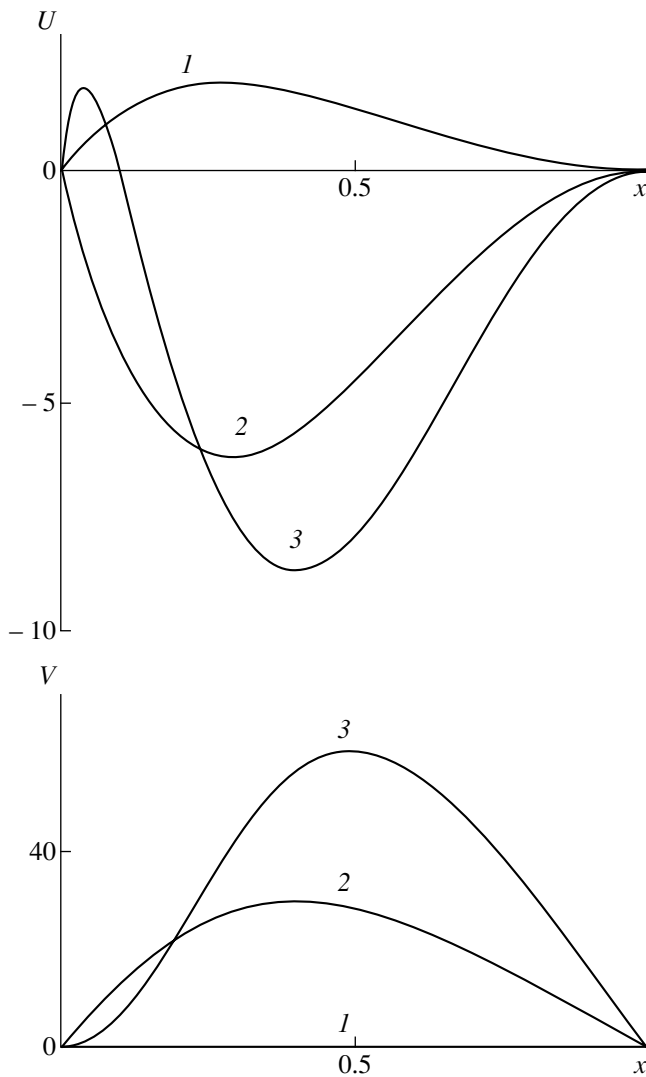


Рис. 1. Зависимости компонент скорости от безразмерной координаты для трех различных режимов движения жидкости.

Во втором случае (кривые 2; $U'(0) = -47.756$; $V'(0) = 136.719$; $G(0) = 1342.790$) жидкость движется вдоль оси вверх от дна стакана, т.е. в противоположном по сравнению с не вращающейся жидкостью направлению, при этом азимутальная скорость вблизи оси почти линейно зависит от радиальной координаты. На оси давление убывает при удалении от дна стакана, а на стенке давление, соответственно, увеличивается. Таким образом и вблизи оси, и вблизи боковой поверхности жидкость движется в направлении уменьшения давления.

При дальнейшем увеличении скорости вращения решение существует при следующем наборе

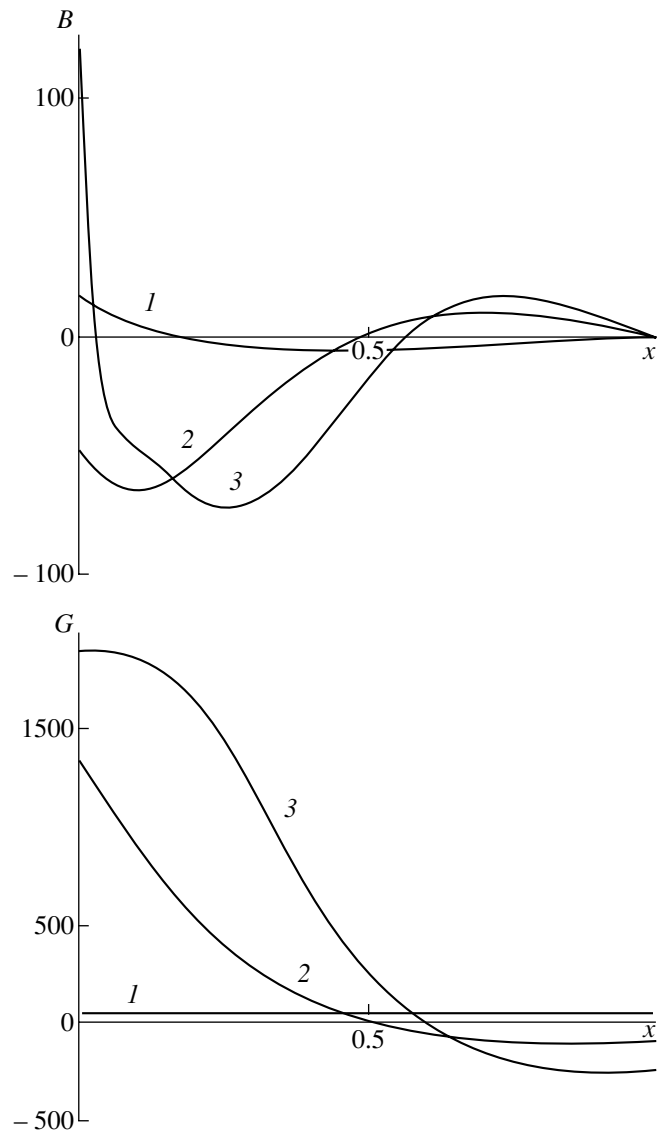


Рис. 2. Зависимости компонент давления от безразмерной координаты для трех различных режимов движения жидкости.

параметров: $U'(0) = 121.501$; $V'(0) = 22.089$; $G(0) = 1891.178$. При этом в цилиндре образуется центральная зона, где жидкость движется по направлению к перегородке и внешняя область, где течение направлено от стенок цилиндра к его оси (см. кривые 3). Наличие двухъячейстой полой циркуляции является характерной особенностью мощных атмосферных вихрей, и в нашем случае такому режиму течения соответствует максимальное число Рейнольдса. При дальнейшем увеличении параметра $G(0)$ решений, вследствие недостаточной точности выбранного метода, найти не удалось.

3. ЗАКЛЮЧЕНИЕ

Полученные решения качественно правильно описывают течения, наблюдающиеся при размешивании чая в стакане. Известно, что при вынужденном вращении жидкости вблизи свободной поверхности у дна стакана формируется вертикальная мощная струя, благодаря которой чайинки поднимаются вверх. При увеличении скорости вращения жидкости на оси образуется воронка, в которой жидкость опускается, что характерно и для мощных атмосферных вихрей. Приведенные результаты очевидно не исчерпывают всех возможных за-

дач, изучение которых возможно в рамках указанного выше нового класса точных решений.

Работа частично финансировалась Российским фондом фундаментальных исследований.

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. *Ландау Л.Д., Лифшиц У.М.* Гидродинамика. М.: Наука, 1986.
2. *Wang C.Y.* // Annu. Rev. Fluid Mech. 1991. V. 23. P. 159–177.
3. *Goldshnik M.A.* // Annu. Rev. Fluid Mech. 1990. V. 22. P. 441–472.