

УДК 532.529.6:541.12

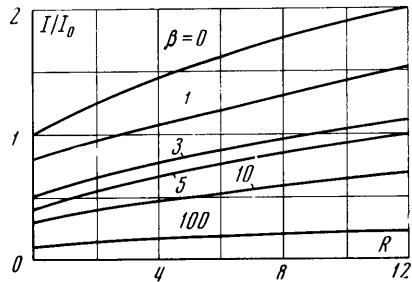
## ДИФфуЗИЯ К КАПЛЕ ПРИ БОЛЬШИХ ЧИСЛАХ ПЕКЛЕ И КОНЕЧНЫХ ЧИСЛАХ РЕЙНОЛЬДСА

Ю. П. ГУПАЛО, Ю. С. РЯЗАНЦЕВ, А. Т. ЧАЛЮК

(Москва)

В работе устанавливается формула для расчета диффузионного потока на поверхность капли (пузыря), находящейся в ламинарном потоке вязкой жидкости, при конечных числах Рейнольдса. Предполагается, что на поверхности капли происходит полное поглощение диффундирующего вещества. При решении задачи для поля скоростей обтекания капли используется выражение, полученное в работе [1] методом срачивания внешнего и внутреннего асимптотических разложений. Если динамическая вязкость капли более чем на порядок величины превышает вязкость окружающей каплю жидкости, то при вычислении диффузионного потока следует пользоваться формулами, установленными в работе [2] для жесткой сферической частицы.

Определение поля концентрации и диффузионного потока вещества на поверхности капли в предположении, что течение характеризуется числом Пекле  $P = Ua/D \gg 1$  ( $a$  — радиус частицы,  $D$  — коэффициент диффузии,  $V$  — скорость потока на бесконечности) и малым числом Рейнольдса  $R = Ua/\nu$  ( $\nu$  — коэффициент кинематической вязкости), сводится к решению следующей задачи:



$$v_r \frac{\partial c}{\partial r} + \frac{v_\theta}{r} \frac{\partial c}{\partial \theta} = \frac{D}{r^2} \frac{\partial}{\partial r} \left( r^2 \frac{\partial c}{\partial r} \right) \quad (1)$$

$$\left( v_r = \frac{1}{r^2 \sin \theta} \frac{\partial \psi}{\partial \theta}, \quad v_\theta = -\frac{1}{r \sin \theta} \frac{\partial \psi}{\partial r} \right) \quad (2)$$

$$\psi = \frac{aU}{2} (r-a) \sin^2 \theta \frac{1}{\beta+1} \left[ 1 + \frac{3\beta+2}{\beta+1} \frac{R}{8} \left( 1 - \frac{4\beta+5}{5\beta+5} \cos \theta \right) \right] \quad (3)$$

Здесь  $c = c(r, \theta)$  — концентрация,  $r$  — радиальная координата, отсчитываемая от центра капли,  $\theta$  — угол, отсчитываемый от направления скорости  $V$ , (1) записано в приближении диффузионного пограничного слоя уравнение конвективной диффузии (например, [3]); (2) — граничные условия; (3) — функция тока обтекания капли в ближней зоне [1], записанная с учетом неравенства  $(r-a) \ll a$ , которое справедливо в диффузионном пограничном слое,  $\beta$  — отношение динамических вязкостей капли и окружающей жидкости.

Переходя в (1) — (3) по аналогии с [3] от переменных  $r, \theta$  к переменным  $\psi, \theta$  и далее введя вместо  $\theta$  переменную

$$t = -\frac{DUa^3}{2(\beta+1)} \int_{\pi}^{\theta} \left[ 1 + \frac{3\beta+2}{\beta+1} \frac{R}{8} \left( 1 - \frac{4\beta+5}{5\beta+5} \cos \theta \right) \right] \sin^3 \theta d\theta$$

вместо (1) — (3) получим

$$\frac{\partial c}{\partial t} = \frac{\partial^2 c}{\partial \psi^2}, \quad \psi = 0, \quad c = 0; \quad \psi \rightarrow \infty, \quad c = c_0 \quad (4)$$

Решение (4), удовлетворяющее условию  $t = 0, c = c_0$ , имеет вид

$$c = \frac{2c_0}{\sqrt{\pi}} \int_0^{\eta} e^{-\eta^2} d\eta, \quad \eta = \frac{\psi}{\sqrt{t}}$$

Диффузионный поток на поверхность капли равен

$$j = D \left( \frac{\partial c}{\partial r} \right)_{r=c} = c_0 \left[ \frac{DU}{2\pi a(\beta+1)} \right]^{1/2} \left[ 1 + \frac{3\beta+2}{\beta+1} \frac{R}{8} \left( 1 - \frac{4\beta+5}{5\beta+5} \cos \phi \right) \right] \times \\ \times (1 - \cos \phi) \left[ \frac{(4\beta+3)(2 - \cos \phi)}{3(\beta+1)} + \frac{(3\beta+2)(4\beta+5)(1 - \cos \phi)^2}{20(\beta+1)^2} \right]^{-1/2} \quad (5)$$

Интегрируя (5) по поверхности сферы, для полного диффузионного потока на поверхность капли получим

$$I = 5.78(DUa^3)^{1/2} c_0 \left[ \frac{1}{\beta+1} + \frac{3\beta+2}{(\beta+1)^2} \frac{R}{8} \right]^{1/2} = I_0 \left[ \frac{1}{\beta+1} + \frac{3\beta+1}{(\beta+1)^2} \frac{R}{8} \right]^{1/2} \quad (6)$$

В частном случае пренебрежимо малой вязкости капли ( $\beta = 0$ ) из формулы (6) следует выражение для диффузионного потока, полученное в работе [4].

На фигуре приведены графики зависимости диффузионного потока от числа Рейнольдса при различных значениях отношения динамических вязкостей капли и окружающей ее жидкости. Газовому пузырю соответствует  $\beta = 0$ .

Поступило 8 VII 1971

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Acrivos A., Taylor T. D. On the deformation and drag of a falling viscous drop at low Reynolds number. J. Fluid Mech., 1964, vol. 18, pt 3.
2. Гупало Ю. П., Рязанцев Ю. С. Диффузия к твердой сферической частице в потоке вязкой жидкости при конечных числах Рейнольдса. Изв. АН СССР, МЖГ, 1969, № 6.
3. Левич В. Г. Физико-химическая гидродинамика, Изд. 2. М., Физматгиз, 1959.
4. Головин А. М., Иванов М. Ф. Движение пузыря в вязкой жидкости. ПМТФ, 1971, № 1.

УДК 533.6.011.5

### СВЕРХЗВУКОВОЙ ПОТОК В УГЛЕ, ОБРАЗОВАННОМ ПЕРЕСЕКАЮЩИМИСЯ ПЛАСТИНКАМИ

В. Н. МИХАЙЛОВ, В. С. ТАМИЛОВ

(Москва)

Приводится метод и результаты численного решения задачи обтекания сверхзвуковым потоком угла, образованного двумя перпендикулярными пластинками. Расчеты проводились методом установления. Ударные волны получались как области с сильным изменением параметров течения.

Решение задачи о сверхзвуковом течении в области пересечения взаимно перпендикулярных тонких крыльев получено в линейном приближении в [1] и на основе линеаризованной теории второго приближения — в [2]. Качественная картина течения в угле, образованном пересекающимися клиньями, построена по экспериментальным данным в [3].

Ниже излагаются результаты численного расчета течения в угле, образованном двумя перпендикулярными пластинками нулевой толщины. Для расчета использовался метод установления, предложенный в [4]. Ударные волны получались как области с сильным изменением параметров течения.

Обычно в методах установления используется система координат, имеющая одну переменную, от которой решение не зависит, и по этой переменной и происходит установление. В предлагаемом методе решение ищется в прямоугольной декартовой системе координат и конечность течения не учитывается.

1. Рассмотрим сверхзвуковое течение в угле, образованном двумя взаимно перпендикулярными пластинками. Введем прямоугольную систему координат  $x, y, z$  так, чтобы координатные плоскости  $y = 0$  и  $z = 0$  совпали с пластинками (фиг. 1). Вектор скорости набегающего потока  $V_\infty$  при нулевом угле атаки  $\alpha$  направлен по оси  $x$ . В общем случае направление вектора  $V_\infty$  зададим углом атаки  $\alpha$  и углом  $\theta$  между осью  $y$  и проекцией вектора  $V_\infty$  на плоскость  $x = 0$  (фиг. 1).

Давление  $p$ , плотность  $\rho$  и компоненты скорости  $u, v, w$  соответственно по осям  $x, y, z$  должны удовлетворять уравнениям

$$\frac{\partial(\rho u)}{\partial x} + \frac{\partial(\rho v)}{\partial y} + \frac{\partial(\rho w)}{\partial z} = 0$$