

или, заменив в первом члене квадратной скобки dT/dp по формуле Клайперона — Клаузиуса на $T(v'' - v')/r$, а $v'(1-x) + v''x$ на v , получим выражение (8); откуда следует, что уравнение (5) — (7) эквивалентно уравнению (1).

Итак, показано, что как уравнения (2) — (4) Н.И.Белокозя, так и уравнения (5) — (7) В.В.Сычева для показателя адиабаты влажного и насыщенного паров не отличаются от предложенного значительно ранее аналитического выражения для зависимости k от T уравнения (1) и представляют собой лишь иную форму написания этого уравнения. Заменив в уравнении (1) величину c_s' через равную ей величину

$$\frac{di'}{dT} + v' \frac{dp}{dT}$$

получим уравнение (3) — (5) Н.И.Белокозя, а заменив c_s' через эквивалентную величину

$$c_v'^* + T \frac{dv'}{dT} \frac{dp}{dT}$$

получим уравнение В.В.Сычева.

Поступила
12 V 1961

ЛИТЕРАТУРА

1. В у к а л о в и ч М. П., Н о в и к о в И. И. Техническая термодинамика. Госэнергоиздат, 1955, стр. 172.
2. Н о в и к о в И. И. ДАН СССР, 1948, т. 59, № 8, 1425.
3. А в д о н и н В. И., Н о в и к о в И. И. Скорость звука на кривой фазового равновесия пар — жидкость. ПМТФ, 1960, № 1.
4. Б е л о к о з я Н. И. Термодинамика. Госэнергоиздат, 1954.
5. С ы ч е в В. В. Новое уравнение для показателя адиабаты влажного пара. Теплоэнергетика. Госэнергоиздат, 1961, № 3, 67.

О ТЕЧЕНИИ ЖИДКОЙ ПЛЕНКИ

Г. А. Беда

(Москва)

Рассматривается установившееся течение жидкой пленки, образующейся в результате вдува жидкости через пористую пластину в турбулентный пограничный слой. Принимается, что течение в жидкой пленке ламинарное и нет испарения на ее внешней границе. Уравнения, описывающие это течение, имеют вид:

Уравнение неразрывности

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0 \quad (1)$$

Уравнение движения

$$\rho u \frac{\partial u}{\partial x} + \rho v \frac{\partial u}{\partial y} = \mu \frac{d^2 u}{dy^2} \quad (2)$$

Уравнение энергии

$$u \frac{\partial T}{\partial x} + v \frac{\partial T}{\partial y} = a \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \quad (3)$$

Здесь u , v — составляющие скорости по осям x и y соответственно, μ — динамический коэффициент вязкости, T — температура, a — коэффициент температуропроводности, ρ — плотность.

Граничными условиями на пористой пластине ($y=0$) будут

$$u = 0, \quad v = v_w(x), \quad T = T_w = \text{const} \quad (4)$$

На внешней поверхности жидкой пленки, т. е. при $y = \delta(x)$, где δ толщина пленки, необходимо потребовать равенство касательных напряжений и тепловых потоков, т. е.

$$\mu \left. \frac{\partial u}{\partial y} \right|_{y=\delta} = \tau_\delta, \quad \lambda \left. \frac{\partial T}{\partial y} \right|_{y=\delta} = q_\delta$$

Кроме того, при отсутствии испарения внешняя граница жидкой пленки является линией тока, поэтому

$$v_\delta = u_\delta \frac{d\delta}{dx} \quad (5)$$

Из многочисленных исследований турбулентного пограничного слоя следует, что, по крайней мере, до чисел Рейнольдса $10^7 \tau_\delta$ и q_δ пропорциональны $x^{-0.2}$. Поэтому будем считать, что

$$\mu \frac{\partial u}{\partial y} = a_0 x^{-0.2} \quad \text{при } y = \delta, \quad \lambda \frac{\partial T}{\partial y} = b_0 x^{-0.2} \quad \text{при } y = \delta \quad (6)$$

Здесь a_0 и b_0 постоянные. Введем функцию тока

$$\psi = \frac{1}{3} x^{0.6} f(\eta) \quad \left(\eta = \frac{\rho}{5\mu} y x^{-0.4} = \frac{1}{5\nu} y x^{-0.4} \right) \quad (7)$$

Тогда

$$u = \frac{\partial \psi}{\partial y} = \frac{1}{15\nu} x^{0.2} f'(\eta), \quad v = -\frac{\partial \psi}{\partial x} = -\frac{1}{5} x^{-0.4} \left[f(\eta) - \frac{2}{3} \eta f'(\eta) \right] \quad (8)$$

и уравнение движения (2) с граничными условиями (4) — (6) приводится к виду

$$f'''(\eta) + f(\eta) f''(\eta) - f'^2(\eta) = 0$$

$$\begin{aligned} \eta = 0 \quad (y = 0), \quad f'(0) = 0, \quad f(0) = \text{const} \\ \eta = \eta_* \quad (y = \delta), \quad f''(\eta_*) = \frac{75a_0\nu^2}{\mu}, \quad f(\eta_*) = 0 \end{aligned} \quad (9)$$

Здесь штрихи означают дифференцирование по η . При этом условию автомодельности соответствует следующий закон вдува жидкости:

$$\dot{v}_w = -\frac{1}{5} f(0) x^{-0.4}$$

Толщина жидкой пленки δ изменяется пропорционально $x^{0.4}$.

Рассмотрим уравнение энергии (3). Будем считать, что $T = T(x, \eta)$; тогда

$$\frac{\partial T}{\partial x} = \frac{\partial T}{\partial x} - \frac{2}{5} \frac{\eta}{x} T'_\eta, \quad \frac{\partial T}{\partial y} = \frac{1}{5\nu} T'_\eta x^{-0.4} \quad (10)$$

Подставляя соотношения (8), (10) в уравнение (3), получим

$$T''_\eta + P T'_\eta = \frac{5}{3} P f' x \frac{\partial T}{\partial x} \quad \left(P = \frac{\nu}{a} \right) \quad (11)$$

где P — число Прандтля. Решение уравнения (11) представим в виде

$$T(x, \eta) = T + t(\eta) X(x) \quad (X(x) = x^n)$$

в котором функция $t(\eta)$ удовлетворяет уравнению

$$t'' + P f t' = \frac{5}{3} P n f t$$

Здесь n — произвольная величина. Нетрудно видеть, что $t(0) = 0$.

Для определения n подставим выражение

$$T(x, \eta) = T_w + x^n t(\eta)$$

в граничное условие (7). Получим, что $n = 0.2$, а

$$t'(\eta_*) = \frac{5\nu b_0}{\lambda}$$

Таким образом, решение уравнения (11) сводится к решению уравнения

$$t'' + P f t' = \frac{1}{3} P f t$$

при следующих граничных условиях:

$$\eta = 0, \quad t(0) = 0, \quad \eta = \eta_*, \quad t'(\eta_*) = \frac{5\nu b_0}{\lambda}$$

Общее решение уравнения (11) имеет вид

$$T(x, \eta) = T_w + x^{0.2} t(\eta)$$

Заметим, что для ламинарного пограничного слоя аналогичная задача рассмотрена Г. Г. Черным в [1].

Поступила
4 IV 1961

ЛИТЕРАТУРА

- Черный Г. Г. Ламинарные движения в пограничном слое с поверхностью разрыва. Изв. АН СССР, ОТН, 1954, № 12.