

УДК 532.529.5:536.24

ВЛИЯНИЕ ГРАДИЕНТА ДАВЛЕНИЯ НА ТРЕНИЕ И ТЕПЛОБМЕН В ЗАПЫЛЕННОМ ПОГРАНИЧНОМ СЛОЕ

АГРАНАТ В. М.

В случае несжимаемой несущей фазы, степенного закона изменения скорости внешнего течения газа и малой скоростной и температурной неравновесности фаз получены и апробированы приближенные аналитические формулы для локальных коэффициентов трения и теплообмена в запыленном ламинарном пограничном слое. Эти формулы дополняют численный анализ запыленного пограничного слоя на запыленном теле [1, 2] и асимптотический расчет трения и теплообмена в квазиравновесном пограничном слое запыленного газа на пластине [3]. Обсуждается совместное влияние запыления и градиента давления на коэффициенты трения и теплообмена. Полученные результаты могут найти применение при практических расчетах трения и теплообмена в квазиравновесном запыленном ламинарном пограничном слое и при интерпретации соответствующих экспериментальных данных.

Рассматривается стационарное плоское обтекание твердого тела с постоянной температурой поверхности T_w однородным монодисперсным потоком запыленного вязкого теплопроводного несжимаемого газа при больших числах Рейнольдса. Используются стандартные допущения модели запыленного ламинарного пограничного слоя [1–7] и предполагается, что скорость газа на внешней границе пограничного слоя увеличивается с ростом продольной координаты по степенному закону $u_e = cx^m$ ($m > 0$), а температура газа и частиц вдали от тела T_e постоянна.

Математическая постановка задачи о динамическом и тепловом взаимодействии обтекаемой стенки с запыленным газом существенно зависит от значений безразмерных параметров $\delta_1 = L/l_u$ и $\delta_2 = L/l_t$, определяющих соотношения между характерной длиной задачи L и характерными длинами динамической и тепловой релаксации частиц l_u, l_t [1–8]. При малых числах Рейнольдса обтекания частиц, когда реализуется стоксовский режим взаимодействия фаз, параметры δ_1 и δ_2 имеют для газозвесей одинаковый порядок [5–8]

$$\frac{\delta_2}{\delta_1} = \frac{2}{3 \text{Pr} \gamma} = O(1), \quad \text{Pr} = \frac{\mu c_p}{\lambda}, \quad \gamma = \frac{c_s}{c_p}, \quad \delta_1 = \frac{18\rho L}{\rho_s^\circ d} \text{Re}_s^{-1}, \quad \text{Re}_s = \frac{V_\infty d}{\nu} \quad (1)$$

Здесь d, ρ_s°, c_s — диаметр, плотность и теплоемкость частиц, а остальные обозначения общепринятые [5].

Вычислим безразмерные локальные коэффициенты трения и теплообмена C_f и Nu_x в случае $\text{Re}_s \leq 1$, когда во всей области течения можно использовать соотношения (1) и вид уравнений неизотермического запыленного ламинарного пограничного слоя зависит лишь от значения параметра δ_1 . Если частицы мелкие и скорость обтекания невелика, то $\delta_1 \gg 1$. В этом случае скоростная и температурная неравновесности течения несущественны и применима квазиравновесная модель [3–7]. С ростом d и V_∞ параметр δ_1 уменьшается и возникает необходимость использования полных уравнений неравновесного запыленного пограничного слоя [1, 2]. Заметим, что при больших Re_s соотношения (1) не выполняются, δ_1 может сущест-

венно превышать δ_2 [8] и при выборе математической модели следует оценивать значения обоих параметров δ_1, δ_2 .

При $\delta_1 \gg 1$ движение запыленного газа в пограничном слое можно описать с помощью следующей краевой задачи:

$$\begin{aligned} f''' + (1+\kappa)ff'' &= \beta(1+\kappa)[(f')^2 - 1] & (2) \\ \Theta'' + (1+\kappa\gamma)\text{Pr}f\Theta' &= 0 \\ \eta=0: f=f'=\Theta=0; \eta=\infty: f'=\Theta=1 \\ \kappa &= \frac{\rho_{\infty}}{\rho}, \quad \beta = \frac{2m}{m+1}, \quad \Theta = \frac{T-T_w}{T_e-T_w}, \quad \eta = y \left[\frac{u_e}{(2-\beta)\nu x} \right]^{1/2} \end{aligned}$$

Здесь f и η — безразмерные функция тока и автомодельная переменная [5], Θ — безразмерная температура, κ — относительная массовая концентрация частиц в набегающем потоке, штрих означает производную по η .

При $\kappa=0$ задача (2) совпадает с неизотермической задачей Фокнера — Скэн для чистого газа [5, 9], а при $\beta=0$ — с задачей Блазиуса для псевдогаза [3] (следует учесть, что уравнение энергии в [3] содержит опечатку — во втором члене утерян множитель f).

Для расчета C_f и Nu_x достаточно найти безразмерные величины $a=f''(0)$ и $b=\Theta'(0)$, так как

$$1/2 C_f \text{Re}_x^{1/2} = (2-\beta)^{-1/2} a, \quad Nu_x \text{Re}_x^{-1/2} = (2-\beta)^{-1/2} b \quad (3)$$

Путем введения новых переменных и параметров

$$\eta_* = \sqrt{1+\kappa} \eta, \quad f_* = \sqrt{1+\kappa} f, \quad \Theta_* = \Theta, \quad \beta_* = \beta, \quad \text{Pr}_* = \text{Pr} \frac{1+\kappa\gamma}{1+\kappa} \quad (4)$$

вычисление a и b из задачи (2) сводится при любом κ к нахождению вспомогательных величин a_* , b_* из неизотермической задачи Фокнера — Скэн

$$\frac{d^3 f_*}{d\eta_*^3} + f_* \frac{d^2 f_*}{d\eta_*^2} = \beta_* \left[\left(\frac{df_*}{d\eta_*} \right)^2 - 1 \right], \quad \frac{d^2 \Theta_*}{d\eta_*^2} + \text{Pr}_* f_* \frac{d\Theta_*}{d\eta_*} = 0 \quad (5)$$

$$\eta_* = 0: f_* = \frac{df_*}{d\eta_*} = \Theta_* = 0; \quad \eta_* = \infty: \frac{df_*}{d\eta_*} = \Theta_* = 1 \quad (6)$$

$$a = \sqrt{1+\kappa} a_*, \quad b = \sqrt{1+\kappa} b_*, \quad a_* = \left. \frac{d^2 f_*}{d\eta_*^2} \right|_{\eta_*=0}, \quad b_* = \left. \frac{d\Theta_*}{d\eta_*} \right|_{\eta_*=0}$$

Здесь β_* — обычный в теории пограничного слоя параметр градиента давления, а в роли числа Прандтля выступает эффективное число Прандтля псевдогаза Pr_* [3, 5–7]. При $\gamma \neq 1$ параметры Pr_* и Pr различаются, причем различие возрастает с увеличением κ и при $\kappa \geq 0$ справедливы оценки

$$\gamma < \frac{\text{Pr}_*}{\text{Pr}} \leq 1 \quad (\gamma < 1), \quad 1 \leq \frac{\text{Pr}_*}{\text{Pr}} < \gamma \quad (\gamma > 1) \quad (7)$$

Если $|\gamma-1| \ll 1$, то для любого κ можно принять $\text{Pr}_* \approx \text{Pr}$ (например, для аэрозвеси алюминиевых частиц при стандартных условиях $\gamma \approx 0,9$). При $|\gamma-1| \sim 1$ для существенно запыленного газа ($\kappa \sim 1$) следует учитывать различие между Pr_* и Pr . Например, в случае аэрозвеси ($\text{Pr} \approx 0,7$) при $\kappa=2$ для водяных капель ($\gamma \approx 4,2$) имеем $\text{Pr}_* \approx 2,2$, а для медных частиц ($\gamma \approx 0,4$) $\text{Pr}_* \approx 0,4$.

Используя комбинацию асимптотических методов [10–12], на основе (5) можно получить приближенные аналитические формулы для a_* и b_* при $0 \leq \beta_* \leq 2$ и $\text{Pr}_* = O(1)$, обобщающие численные и асимптотические данные об этих величинах при фиксированных β_* из теории пограничного слоя чистого газа [5, 9–11]. В итоге с учетом (3), (4), (6) при-

ходим к следующим расчетным формулам для относительных коэффициентов трения и теплообмена в квазиравновесном запыленном ламинарном пограничном слое:

$$\frac{C_f}{C_{f_0}^\circ} = \alpha_1(\kappa) k_1(\beta), \quad \alpha_1 = (1 + \kappa)^{1/2}, \quad k_1 = \left(\frac{2}{2 - \beta} \right)^{1/2} \frac{a^\circ(\beta)}{a_0^\circ} \quad (8)$$

$$\frac{Nu_x}{Nu_{x_0}^\circ} = \alpha_1(\kappa) k_2(\beta, Pr, \kappa, \gamma), \quad k_2 = \left(\frac{2}{2 - \beta} \right)^{1/2} \frac{b_*}{b_0^\circ} \quad (9)$$

$$a^\circ = a_1^\circ = a_0^\circ \left[1/2 (1 + \sqrt{1 + 8,064\beta}) \right]^{1/2} \quad (0 \leq \beta \leq 0,35) \quad (10)$$

$$a_0^\circ = 0,470, \quad a^\circ = a_2^\circ = 1,233\beta^{1/2} \quad (0,7 \leq \beta \leq 2)$$

$$a^\circ = a_3^\circ = 1/2 (a_1^\circ + a_2^\circ) \quad (0,35 < \beta < 0,7)$$

$$b_* = 0,616 (a^\circ Pr_*)^{1/2} (1 + 0,153z + 0,077z^2), \quad z = \beta (a^\circ)^{-1/2} Pr_*^{-1/2} \quad (11)$$

Здесь индекс градус относится к характеристикам чистого газа ($\kappa=0$), а индекс ноль — к характеристикам безградиентного течения ($\beta=0$).

Необходимо отметить, что соотношения (8), (9) являются точными в рамках модели (2), а погрешность приближенных формул (10), (11) зависит от значений β , Pr_* . Формулы (10) обобщают численные данные [5, 9, 10] с максимальной погрешностью $\pm 3,5\%$, причем для $\beta=0$ (продольное обтекание пластины), 0,5 (обтекание критической точки осесимметричного тела) и 1 (обтекание критической точки цилиндрического тела) погрешность составляет десятки доли процента. Погрешность формулы (11) при $\beta=1$ не превышает 0,5% во всем указанном в [5] диапазоне чисел Прандтля (для $0,6 \leq Pr_* \leq 15$), а при $\beta=0,5$ эта формула согласуется с численными результатами [10] при $Pr_*=0,7$ и 1 соответственно с точностью до 1,3 и 0,6%. При $\beta=1$ и $Pr_*=Pr$ формула (11) совпадает с формулой [11], а при $\beta \rightarrow 0$ или $Pr_* \rightarrow \infty$ она принимает вид

$$b_* = 0,616 [a^\circ(\beta) Pr]^{1/2} \left(\frac{1 + \kappa \gamma}{1 + \kappa} \right)^{1/2} \quad (12)$$

Отсюда для $\kappa=0$ и $\beta=1$ в полном соответствии с [9] получим $b_* = b^\circ = 0,661 Pr^{1/2}$ ($Pr \rightarrow \infty$), а для $\beta=0$ в согласии с [3] находим

$$b_* = b_0 = b_0^\circ \left(\frac{1 + \kappa \gamma}{1 + \kappa} \right)^{1/2}, \quad b_0^\circ = a_0^\circ Pr^{1/2} \quad (13)$$

Из формул (8), (10) следует, что запыление и градиент давления действуют на трение независимым образом, причем коэффициент α_1 увеличения интенсивности трения вследствие запыления газа имеет такой же вид, как и при $\beta=0$ [3]. С другой стороны, в силу (9), (11) влияние примеси и градиента давления на интенсивность теплообмена в общем случае разделить нельзя и, следовательно, при оценках коэффициента теплообмена Nu_x , вообще говоря, нельзя применять принцип суперпозиции воздействий. Из (11)–(13) вытекает, что этот принцип справедлив лишь в частных случаях: $\gamma=1$ ($Pr_*=Pr$), $\beta \rightarrow 0$, $Pr_* \rightarrow \infty$, когда $z=z(\beta, Pr)$ или $z \rightarrow 0$. Поскольку для газовзвесей с учетом (7) имеем $Pr_* = O(1)$, а случай $\beta=0$ рассмотрен в [3], то из трех указанных случаев при $\beta \neq 0$ практический интерес представляет лишь случай $\gamma=1$.

При $\gamma=1$ из (9), (11) следует

$$\frac{Nu_x}{Nu_{x_0}^\circ} = \alpha_1(\kappa) k_2(\beta, Pr) \quad (14)$$

так что коэффициент α_2 влияния примеси на Nu_x совпадает с α_1 . Это объясняется тем, что при $\gamma=1$ ($c_s=c_p$) теплоемкость псевдогаза c_{p*} совпадает с теплоемкостью газа c_p и интенсификация трения и теплообмена в

квазиравновесном запыленном ламинарном пограничном слое вызвана лишь увеличением плотности псевдогаза по сравнению с плотностью газа ρ в α_1^2 раз [5-7]. При $\gamma \neq 1$ и $\beta \neq 0$ запыление влияет на Nu_x более сложным образом, чем на C_f .

ЛИТЕРАТУРА

1. Осипцов А. Н. Пограничный слой на затупленном теле в потоке запыленного газа // Изв. АН СССР. МЖГ. 1985. № 5. С. 99-107.
2. Осипцов А. Н., Шапиро Е. Г. Влияние мелкодисперсной примеси на структуру пограничного слоя при гиперзвуковом обтекании затупленного тела // Изв. АН СССР. МЖГ. 1986. № 5. С. 55-62.
3. Агранат В. М. Об аналогии Рейнольдса в запыленном ламинарном пограничном слое // Изв. АН СССР. МЖГ. 1986. № 6. С. 160-162.
4. Стулов В. П. Об уравнениях ламинарного пограничного слоя в двухфазной среде // Изв. АН СССР. МЖГ. 1979. № 1. С. 51-60.
5. Лойцянский Л. Г. Механика жидкости и газа. М.: Наука, 1973. 847 с.
6. Марбл Ф. Динамика запыленных газов // Механика. Период. сб. перев. иностр. статей. 1971. № 6. С. 48-89.
7. Панкратов Б. М., Полежаев Ю. В., Рудько А. К. Взаимодействие материалов с газовыми потоками. М.: Машиностроение, 1976. 224 с.
8. Ивандаев А. И. Об оценке характерных времен динамического и теплового взаимодействия фаз в задачах волновой динамики газовзвесей // ПМТФ. 1985. № 2. С. 102-106.
9. Шлихтинг Г. Теория пограничного слоя. М.: Наука, 1974. 711 с.
10. Тирский Г. А. Сублимация тупого тела в окрестности критической точки в плоском и осесимметрическом потоке смеси газов // Журн. вычисл. математики и мат. физики. 1961. Т. 1. № 5. С. 884-902.
11. Резников Б. И., Смыслов Ю. Н. Об одном методе определения трения и теплового потока в автомодельных задачах пограничного слоя // ПМТФ. 1964. № 1. С. 53-58.
12. Агранат В. М., Берцун В. Н., Гришин А. М. Устойчивость режимов теплообмена в лобовой критической точке тела, обтекаемого потоком диссоциированного газа // Изв. АН СССР. МЖГ. 1979. № 5. С. 97-106.

Томск

Поступила в редакцию
26.VI.1987