

имеет следующее решение:

$$u = 2\alpha^2 X^{-3/4} \zeta^{-2}, \quad w = \alpha \gamma \eta X^{-3/4} \zeta^{-2}$$

$$P/\rho = -2/3 \gamma^2 X^{-3} \zeta^{-3}, \quad \zeta = 1 + 1/16 \alpha^2 \eta^2$$

Постоянные α , γ определяются из интегрального условия (3.4), а влияние давления на профиль скорости можно проанализировать методом возмущений [8]. Измерения параметров потока в пределах 100 калибров [5] показали справедливость предельного закона (3.1) далеко вниз по потоку при начальной умеренной и сильной закрутке Ω .

Из предельных автомодельных законов для закрученных струйных течений и сравнений с экспериментами следует, что параметр Ω существенно влияет на гидродинамические характеристики течения. Важно отметить, что имеющиеся экспериментальные данные по характеристикам струй при начальном значении $\Omega > 1$ описываются далеко вниз по потоку предельными законами для параметра $\Omega \gg 1$.

ЛИТЕРАТУРА

1. Лойцянский Л. Г. Распространение закрученной струи в безграничном пространстве, затопленном той же жидкостью.— ПММ, 1953, т. 17, вып. 1, с. 3–16.
2. Шлихтинг Г. Теория пограничного слоя. М.: Наука, 1969, 742 с.
3. Бушмарин О. Н. Закрученная струя в спутном потоке жидкости той же плотности.— Тр. Ленингр. политехн. ин-та, 1955, № 176, с. 115–136.
4. Гинесский Л. С. Теория турбулентных струй и следов. М.: Машиностроение, 1969, 400 с.
5. Абрамович Г. Н., Крашенинников С. Ю., Секундов А. Н., Смирнова И. П. Турбулентное смешение газовых струй. М.: Наука, 1974, 272 с.
6. Reynolds A. Similarity in swirling wakes and jets.— J. Fluid Mech., 1962, v. 14, № 2, p. 241–243.
7. Хинце И. О. Турбулентность. М.: Физматгиз, 1963. 680 с.
8. Ван-Дайк М. Методы возмущений в механике жидкости. М.: Мир, 1967. 310 с.
9. Коробко В. И., Шашмин В. К., Шульман З. П. Развитие ламинарных струйных течений с нулевым избыточным импульсом.— Изв. АН СССР. МЖГ, 1984, № 3, с. 27–33.
10. Шец, Якубовский. Экспериментальное исследование турбулентного следа за тонкими телами, снабженными двигателем.— Ракетная техника и космонавтика, 1975, т. 13, № 12, с. 30–39.

Новополоцк,
Минск

Поступила в редакцию
20.V.1985

УДК 532.529:536.24

ОБ АНАЛОГИИ РЕЙНОЛЬДСА В ЗАПЫЛЕННОМ ЛАМИНАРНОМ ПОГРАНИЧНОМ СЛОЕ

АГРАНАТ В. М.

Рассматривается неизотермическая задача Блазиуса для газозвеси на основе уравнений квазиравновесного двухфазного ламинарного пограничного слоя [1–3]. Получены приближенные аналитические формулы для коэффициентов трения и теплообмена и дана оценка рамок их применимости, обобщена на случай запыленного квазиравновесного ламинарного пограничного слоя аналогия Рейнольдса между процессами трения и конвективного теплообмена [4].

Рассмотрим продольное стационарное обтекание полубесконечной гладкой непроницаемой пластины с неизменной температурой поверхности T_w вязким теплопроводным потоком газозвеси с постоянными вдали от пластины давлением газа p_∞ , скоростью и температурой газа и частиц u_∞ , T_∞ и плотностью частиц $\rho_{s\infty}$. С использованием обычных допущений конденсации запыленного газа [3] и теории однофазного пограничного слоя при вынужденном конвективном несжимаемом течении вдоль пластины [4] движение газозвеси в пристеночной области в условиях малого динамического и теплового скольжения фаз (при $x' \gg l_u$, l_t , где x' — продольная координата, а l_u , l_t — длины динамической и тепловой релаксации частиц [3]) можно описать в соответствии с [1–3] при помощи следующей краевой задачи:

$$f''' + (1+\kappa)ff'' = 0, \quad \theta'' + (1+\chi)\text{Pr} \theta' = 0$$

$$\eta = 0: \quad f = f' = \theta = 0; \quad \eta \rightarrow \infty: \quad f' = \theta = 1$$

(1)

$$\text{Pr} = \frac{\mu c_p}{\lambda}, \quad \chi = \frac{\rho_{s\infty}}{\rho^0}, \quad \gamma = \frac{c_s}{c_p}, \quad \theta = \frac{T - T_w}{T_\infty - T_w}$$

Здесь ρ° — физическая плотность газа, f — безразмерная функция тока, штрих обозначает производную по автомодельной переменной η , индекс s относится к параметрам среды частиц, остальные обозначения общепринятые в теории пограничного слоя [4].

Расчет безразмерных локальных коэффициентов трения и теплообмена C_f и Nu_x на основе (1) сводится к вычислению величин $a=f''(0)$ и $b=\theta'(0)$ при заданных значениях параметров Pr , κ , γ . При отсутствии частиц ($\kappa=0$) подобный расчет проводился, в частности, асимптотическим методом в [5]. По аналогии с [5, 6] формально дважды интегрируя уравнения (1) с учетом граничных условий и производя асимптотическую оценку возникающих при этом интегралов с сохранением лишь первых ненулевых членов разложений, находим относительные интенсивности трения и теплообмена и связь коэффициентов трения и теплообмена

$$\alpha_1 \equiv \frac{C_f}{C_f^\circ} = \frac{a}{a^\circ} = (1+\kappa)^{1/2}, \quad \alpha_2 \equiv \frac{Nu_x}{Nu_x^\circ} = \frac{b}{b^\circ} = (1+\kappa)^{1/2} \left(\frac{1+\kappa\gamma}{1+\kappa} \right)^{1/2} \quad (2)$$

$$Nu_x = \frac{1}{2} C_f Re_x Pr^{*1/2}, \quad Pr^* = Pr \frac{1+\kappa\gamma}{1+\kappa} \quad (3)$$

являющуюся обобщением аналогии Рейнольдса [4].

Верхний индекс градус в (2) относится к характеристикам чистого газа ($\kappa=0$). Согласно [4], $a^\circ=0,4696$, $b^\circ=a^\circ Pr^{1/2}$ ($0,6 \leq Pr \leq 10$).

Первая формула (2) совпадает с соответствующей формулой, полученной в [2], и согласуется с соотношением [3]

$$\alpha_1 = (1+\kappa)^{1/2} \left(1 + \frac{0,49}{x} \frac{\kappa}{1+\kappa} \right) \quad (4)$$

учитывающим в первом приближении поправку на динамическое скольжение частиц (в отличие от (1)–(3) здесь $x=x'/l_u \neq \infty$). Интересно, что формула (4) при $\kappa > 1$ уточняет первую формулу (2) лишь в узком диапазоне изменения x , например для $\kappa=3$ только при $1 < x < 1,9$, что следует из сравнения (2) и (4) с численными расчетами [2]. При этом для $1,9 \leq x \leq 3$ формула (4) дает завышенные на 10–12% значения α_1 , а погрешность формулы (2) не превышает 8%, обращаясь в нуль при $x \approx 3$. Вторая формула (2) хорошо согласуется с экспериментальными данными [7]: для всех рассмотренных в [7] значений κ максимальная погрешность при $x'=8$ см составляет 2%, а при $x'=5$ см — 13%. Увеличение погрешности формул (2) с уменьшением x можно объяснить влиянием неравновесности течения на α_1 и α_2 при конечных x .

Важно отметить, что соотношение (3) легко получить также на основе модели псевдогаза [3] с эффективными физическими константами

$$\rho^* = \rho^\circ (1+\kappa), \quad c_p^* = c_p \frac{1+\kappa\gamma}{1+\kappa}, \quad \mu^* = \mu, \quad \lambda^* = \lambda \quad (5)$$

Замена характеристик чистого газа на эффективные параметры (5) в известной формуле [4] $Nu_x = 1/2 C_f Re_x Pr^{1/2}$, полученной путем обработки численных результатов при $0,6 \leq Pr \leq 10$, приводит к соотношению (3).

Из численных результатов [2] вытекает, что выход a на равновесное значение наблюдается для $\kappa \leq 20$ уже при $x \leq x_1 \approx 3$. Установление равновесного значения b должно происходить также при $x \sim x_1$, так как при малом динамическом скольжении фаз $l_t \sim l_u$. Поэтому область применения формул (2), (3) в смысле допустимых значений продольной координаты приближенно задается неравенством

$$\max(x_1', x_2') = x_0' < x' < x_*'$$

$$x_1' = 3\tau_u u_\infty, \quad x_2' = \frac{Re_0 v}{u_\infty (1+\kappa)}, \quad x_*' = \frac{Re_* v}{u_\infty (1+\kappa)}$$

где τ_u — время динамической релаксации частиц, Re_0 , Re_* — значения Re_x , ограничивающие зону ламинарного пограничного слоя чистого газа на пластине.

Для воздуха, запыленного при стандартных условиях ($p_\infty=0,1$ МПа, $T_\infty=293$ К) частицами микронного размера единичной плотности ($\rho_s^\circ=10^3$ кг/м³), имеем $\tau_u = 2\rho_s^\circ \sigma^2 / (9\mu) = 1,23 \cdot 10^{-5}$ с.

Согласно [4], для чистого воздуха $Re_0 \approx 10^2$, $Re_* \approx 5 \cdot 10^5$. Тогда при $u_\infty=1$ м/с, $\kappa=1$ получаем диапазон допустимых значений x' от $7,5 \cdot 10^{-4}$ до 3,75 м. С ростом u_∞ , κ и радиуса частиц σ диапазон (x_0' , x_*') за счет роста x_1' и уменьшения x_*' сужается и x_0' становится больше x_*' (например, при $u_\infty=100$ м/с, $\kappa=9$, $\sigma=1,5$ мкм).

При $x_1' \geq x_*'$ существенное влияние на коэффициенты трения и теплообмена в области $x' < x_*'$ оказывает динамическая и тепловая неравновесность течения. В случае мелких частиц и невысоких скоростей потока, когда $x_1' \ll x_*'$, участок (0, x_1') пластины вносит незначительный вклад в суммарные коэффициенты трения и теп-

лообмена в области $(0, x_*')$ и при их расчете можно пользоваться формулами (2), (3) во всем промежутке $(0, x_*')$. При $x' > x_*'$ следует использовать формулы для C_f и Nu_x , полученные при рассмотрении двухфазного турбулентного пограничного слоя, например формулы из [8].

Таким образом, формулы (2), (3) можно рекомендовать для практического использования при расчете трения и теплообмена между пластиной и газозвесью в случае невысоких скоростей ламинарного обтекания и мелких частиц ($x_1' \ll x_*'$).

ЛИТЕРАТУРА

1. Стулов В. П. Об уравнениях ламинарного пограничного слоя в двухфазной среде. — Изв. АН СССР. МЖГ, 1979, № 1, с. 51–60.
2. Осипцов А. Н. О структуре ламинарного пограничного слоя дисперсной смеси на плоской пластине. — Изв. АН СССР. МЖГ, 1980, № 4, с. 48–54.
3. Марбл Ф. Динамика запыленных газов. — Механика. Период. сб. пер. иностр. ст., 1971, № 6, с. 48–89.
4. Шлихтинг Г. Теория пограничного слоя. М.: Наука, 1974. 711 с.
5. 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.
6. 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.
7. Богачев В. В. Исследование гидродинамики и теплообмена в запыленном пограничном слое: Автореф. дис. на соискание уч. ст. канд. техн. наук. Ставрополь, Ставропольск. политехн. ин-т., 1981. 16 с.
8. Павлюченко А. М. Аналогия Рейнольдса и закон теплообмена в турбулентном пограничном слое при наличии твердых частиц. — В сб.: Динамика многофазных сред. Новосибирск; 1983, с. 314–319.

Томск

Поступила в редакцию
16.VII.1985

УДК 532.546+622.276

НЕСТАЦИОНАРНЫЕ РЕЖИМЫ РАБОТЫ ГАЗОВЫХ СКВАЖИН

АМЕТОВ И. М., БЕРНАДИНЕР М. Г.

Эксплуатация газовых и газоконденсатных скважин сопровождается осложнениями, связанными с поступлением жидкости (воды и конденсата) из пласта. При достаточно высокой пластовой энергии, обеспечивающей соответственно большие скорости газа по стволу скважины, жидкость выносится газовым потоком из лифтовых труб. По мере падения пластового давления уменьшается скорость газа в скважине. Динамической энергии газового потока не хватает на вынос всей жидкости из скважины, и она начинает накапливаться в лифтовых трубах. Столб жидкости в скважине оказывает отрицательное влияние на работу добывающих скважин как за счет дополнительного противодавления на пласт, так и за счет увеличения гидравлического сопротивления лифтовых труб движению в них газа. Последнее обстоятельство влияет только на режим газового потока в скважине. Увеличение же противодавления на пласт сопровождается перестройкой работы всей системы скважина — пласт. При этом нередки случаи, когда накопление жидкости в стволе приводит к пульсационному характеру работы скважины. Примером такой ситуации является суточная диаграмма скважины № 68 Артюховского месторождения на Украине (фигура). Артюховское месторождение характеризуется глубоким залегаемым — 4200 м и большой степенью истощения пластовой энергии. Пластовое давление снизилось с 42 МПа в начале разработки до 22 МПа в настоящее время. Как видно из фигуры, скважина самовозбуждается через каждые 5–6 ч. после чего ее производительность падает почти до нуля.

Ниже рассматривается модель работы газовой скважины при наличии жидкости в стволе, исследуется характер стационарных режимов и анализируются причины цикличности дебита. По постановке задача близка к изученной ранее в [1] задаче фонтанирования нефтяных скважин.

Пусть скважина радиуса r_0 расположена в центре однородного кругового газового пласта радиуса R , проницаемости k , толщины h и пористости m . Будем считать пласт насыщенным газом, а призабойную зону скважин — газом и жидкостью. Это может быть вода, подтянувшаяся к скважине, или конденсат, скопившийся в призабойной зоне. Будем рассматривать плоскорадиальное движение в пласте вдоль координаты r . Давление P на внешней границе пласта R положим постоянным и равным P_R . Характер распределения давления по пласту определяется только дви-