

КРАТКИЕ СООБЩЕНИЯ

Ш. А. Ершин, Л. П. Ярин

(Алма-Ата)

ДИФфуЗИОННОЕ ГОРЕНИЕ В ЛАМИНАРНОМ ПОГРАНИЧНОМ СЛОЕ

Исследованию горения неперемешанных газов в затопленной струе посвящен ряд работ, относящихся как к ламинарным, так и турбулентным течениям [1, 4]. Ниже приводятся некоторые результаты исследования аэродинамики диффузионного горения в пограничном слое двух плоскопараллельных ламинарных спутных потоков.

Пусть равномерный поток реагирующего газа со скоростью $u_{+\infty}$ смешивается с потоком окислителя (рис. 1), движущимся со скоростью $u_{-\infty}$. В пограничном слое начнет протекать высокоинтенсивная химическая реакция, если постоянно действует поджигающая точка O . В силу резкой экспоненциальной зависимости скорости реакции от температуры зона реакции локализуется в сравнительно узкой области пограничного слоя. При скоростях реакции, существенно превышающих скорость диффузии, зону реакции — фронт пламени можно представить в виде математической поверхности OA , температура которой равна (если не учитывать потери на излучение) теоретической температуре горения, а концентрации реагирующих веществ равны нулю [4].

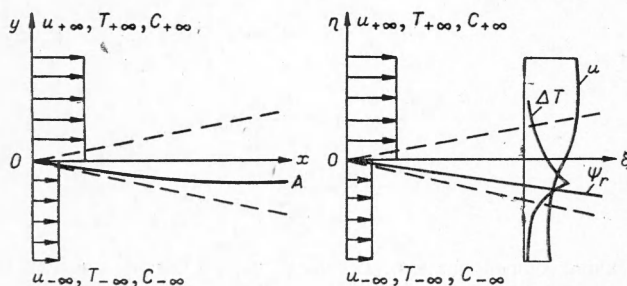


Рис. 1. Схема спутного плоскопараллельного течения при наличии в пограничном слое фронта пламени.

Наличие фронта пламени в зоне смешения потоков приводит к изменению плотности и вязкости в пограничном слое. Для изобарного течения температура и плотность связаны соотношением $\rho T = \text{const}$. Что касается зависимости вязкости от температуры, то последняя, в первом приближении, может быть представлена в виде: $\mu = A \cdot T^n$. В дальнейшем будем считать, что вязкость является линейной функцией температуры, а теплоемкость — постоянной.

Фронт пламени представляет собой поверхность слабого разрыва, поэтому решение тепловой и диффузионной задач проводится отдельно для области «горючего» и «окислителя». Полученные решения «стыкуются» на фронте пламени, положение которого определяется из условия смешения реагентов в стехиометрическом соотношении.

При сделанных выше допущениях рассматриваемое течение в переменных А. А. Дородницына описывается следующей системой дифференциальных уравнений:

$$\bar{u} \frac{\partial \bar{u}}{\partial \bar{\xi}} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial \bar{\eta}} = \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial \bar{\eta}^2};$$

$$\begin{aligned} \bar{u} \frac{\partial \bar{\Delta T}}{\partial \bar{\xi}} + \bar{v} \frac{\partial \bar{\Delta T}}{\partial \eta} &= \frac{1}{\sigma} \frac{\partial^2 \bar{\Delta T}}{\partial \eta^2}; \\ \bar{u} \frac{\partial \bar{\Delta C}}{\partial \bar{\xi}} + \bar{v} \frac{\partial \bar{\Delta C}}{\partial \eta} &= \frac{1}{\sigma_1} \frac{\partial^2 \bar{\Delta C}}{\partial \eta^2}; \\ \frac{\partial \bar{u}}{\partial \bar{\xi}} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial \eta} &= 0 \end{aligned} \quad (1)$$

с граничными условиями:

$$\xi \leq 0 \begin{cases} \bar{\eta} \geq 0 \quad \bar{u} = \frac{2}{1+m}; \quad \bar{v} = 0; \quad \bar{\Delta T}_{1,0} = \frac{T - T_{+\infty}}{T_{-\infty} - T_{+\infty}} = 0; \quad \bar{\Delta C}_{1,0} = \frac{C - C_{+\infty}}{C_{-\infty} - C_{+\infty}} = 0; \\ \bar{\eta} \leq 0 \quad \bar{u} = \frac{2m}{1+m}; \quad \bar{v} = 0; \quad \bar{\Delta T}_{2,0} = \frac{T - T_{-\infty}}{T_{+\infty} - T_{-\infty}} = 0; \quad \bar{\Delta C}_{2,0} = \frac{C - C_{-\infty}}{C_{+\infty} - C_{-\infty}} = 0. \end{cases}$$

$$\xi > 0 \begin{cases} \bar{\eta} \rightarrow +\infty \quad \bar{u} \rightarrow \frac{2}{1+m}; \quad \bar{\Delta T}_1 = \frac{T - T_{+\infty}}{T_r - T_{+\infty}} \rightarrow 0; \quad \bar{\Delta C}_1 = \frac{C - C_r}{C_{+\infty} - C_r} \rightarrow 1; \\ \bar{\eta} = \bar{\eta}_r \quad \bar{\Delta T}_i = \frac{T - T_{\pm\infty}}{T_r - T_{\pm\infty}} = 1; \quad \bar{\Delta C}_i = 0 \quad (i=1, 2); \\ \bar{\eta} \rightarrow -\infty \quad \bar{u} \rightarrow \frac{2m}{1+m}; \quad \bar{\Delta T}_2 = \frac{T - T_{-\infty}}{T_r - T_{-\infty}} \rightarrow 0; \quad \bar{\Delta C}_2 = \frac{C - C_r}{C_{-\infty} - C_r} \rightarrow 1. \end{cases}$$

Здесь:

$$\begin{aligned} \bar{u} &= \frac{2u}{u_{+\infty} - u_{-\infty}}; \quad \bar{v} = \bar{u} \frac{\partial \bar{\eta}}{\partial x} + \bar{\rho} \bar{v}; \quad \bar{v} = \frac{2v}{u_{+\infty} - u_{-\infty}} \sqrt{R} \frac{\sqrt{1+m}}{\sqrt{2}}; \\ R &= \frac{u_{+\infty} L}{\nu_{+\infty}}; \quad m = \frac{u_{-\infty}}{u_{+\infty}}; \quad \omega = \frac{\rho_{+\infty}}{\rho_r}; \\ \omega_1 &= \frac{\rho_{-\infty}}{\rho_r}; \end{aligned}$$

L — некоторый характерный размер; σ — число Прандтля; σ_1 — число Шмидта; индексы 1, 2 относятся соответственно к горючему и окислителю; индекс r указывает, что значение данной величины берется на фронте пламени; $+\infty$ и $-\infty$ — параметры реагирующего газа и окислителя вне пограничного слоя; черточка указывает, что данная величина безразмерна.

Решение системы уравнений (1) будем искать в виде:

$$\bar{u} = F'(\psi); \quad \bar{\Delta T}_i = \theta_i(\psi); \quad \bar{\Delta C}_i = \pi_i(\psi); \quad \psi = \bar{\eta} / \sqrt{\bar{\xi}}.$$

Тогда задача сведется к интегрированию системы дифференциальных уравнений:

$$\begin{aligned} F'''(\psi) + 1/2 F(\psi) \cdot F''(\psi) &= 0; \\ \theta''(\psi) + 1/2 \sigma F(\psi) \theta'(\psi) &= 0; \\ \pi''(\psi) + 1/2 \sigma_1 F(\psi) \pi'(\psi) &= 0 \end{aligned} \quad (2)$$

с граничными условиями:

$$\psi \rightarrow +\infty \quad F'(\psi) \rightarrow \frac{2}{1+m}; \quad \theta_1(\psi) \rightarrow 0; \quad \pi_1(\psi) \rightarrow 1;$$

$$\psi = \psi_r, \theta_i(\psi) = 1; \pi_i(\psi) = 0 \quad (i = 1, 2);$$

$$\psi \rightarrow -\infty \quad F'(\psi) \rightarrow \frac{2m}{1+m} \theta_2(\psi) \rightarrow 0; \quad \pi_2(\psi) \rightarrow 1.$$

Решение системы (2) (в приближении Гертлера) имеет вид:

$$F(\psi) = C_1 \int_0^\psi \Phi(\psi) d\psi + C_2 \psi + C_3;$$

$$\theta(\psi) = C_1' \int_0^\psi [F''(\psi)]^\sigma d\psi + C_2';$$

$$\pi(\psi) = C_1'' \int_0^\psi [F''(\psi)]^{\sigma_1} d\psi + C_2'';$$

$$\left(\Phi(\psi) = \frac{2}{\sqrt{\pi}} \int_0^\psi e^{-t^2} dt \right).$$

Выражения, описывающие изменение скорости, температуры и концентрации в плоскости переменных ξ, η , получим, учитывая граничные условия:

$$\frac{u}{u_{+\infty}} = \frac{1}{2} [(1+m) + (1-m)\Phi(\psi)] \quad \text{или} \quad \frac{u - u_{-\infty}}{u_{+\infty} - u_{-\infty}} = \frac{1}{2} [1 + \Phi(\psi)]; \quad (3)$$

$$\frac{T - T_{+\infty}}{T_r - T_{+\infty}} = \frac{1 - \Phi(\psi\sqrt{\sigma})}{1 + \Phi(\psi_r\sqrt{\sigma})}; \quad \left(\frac{C - C_r}{C_{+\infty} - C_r} \right)_1 = 1 - \frac{1 - \Phi(\psi\sqrt{\sigma_1})}{1 - \Phi(\psi_r\sqrt{\sigma_1})}; \quad (4)$$

$$\frac{T - T_{-\infty}}{T_1 - T_{-\infty}} = \frac{1 + \Phi(\psi\sqrt{\sigma})}{1 + \Phi(\psi_r\sqrt{\sigma})}; \quad \left(\frac{C - C_r}{C_{-\infty} - C_r} \right)_2 = 1 - \frac{1 + \Phi(\psi\sqrt{\sigma_1})}{1 + \Phi(\psi_r\sqrt{\sigma_1})}. \quad (5)$$

Уравнение (3) показывает изменение скорости во всем поле течения, уравнения (4) — изменение температуры и концентрации в области горючего газа, а уравнения (5) — в области окислителя.

Для анализа характера влияния отдельных параметров процесса на профили скорости, температуры и концентрации необходимо трансформировать решение в плоскость физических переменных.

Для изобарического течения связь между переменными ξ, η и x, y определяется соотношениями

$$\bar{\xi} = \bar{x}, \quad \bar{y} = \int_0^{\bar{\eta}} \frac{d\bar{\eta}}{\bar{\rho}} \quad \text{или} \quad \psi = \int_0^\psi \frac{d\psi}{\rho(\psi)} \left(\varphi = \frac{\bar{y}}{\sqrt{x}} \right).$$

Так как фронт пламени является поверхностью слабого разрыва, по обе стороны которого профили плотности описываются различными выражениями, то в зависимости от величины ψ_r ($\psi_r \geq 0$) уравнение, связывающее координаты ψ и φ , будет определяться следующими соотношениями:

$$\psi_r < 0 \quad \left\{ \begin{array}{l} \psi_r \leq \psi < +\infty \quad \varphi_1 = \int_0^\psi \frac{d\psi}{\rho_1(\psi)}; \\ -\infty < \psi \leq \psi_r \quad \varphi_2 = \varphi_r + \int_{\psi_r}^\psi \frac{d\psi}{\rho_2(\psi)} \quad \left(\varphi_r = \int_0^{\psi_r} \frac{d\psi}{\rho_1(\psi)} \right); \end{array} \right. \quad (6)$$

$$\varphi_r > 0 \left\{ \begin{array}{l} \psi_r \leq \psi < +\infty \quad \varphi_1 = \varphi_r + \int_{\psi_r}^{\psi} \frac{d\psi}{\rho_1(\psi)} \quad \left(\varphi_r = \int_0^{\psi_r} \frac{d\psi}{\rho_2(\psi)} \right); \\ -\infty < \psi \leq \psi_r \quad \varphi_2 = \int_0^{\psi} \frac{d\psi}{\rho_2(\psi)}. \end{array} \right. \quad (7)$$

Здесь $\overline{\rho_1(\psi)}$ и $\overline{\rho_2(\psi)}$ профили плотности для области $\psi_r \leq \psi < +\infty$ и $-\infty < \psi < \psi_r$, определяемые соответственно выражениями (4), (5).

Используя (4), (5), нетрудно привести выражения (6), (7) к виду, удобному для непосредственного расчета:

$$\psi_r < 0 \left\{ \begin{array}{l} \psi_r \leq \psi < +\infty \quad \varphi_1 = \psi + \frac{\omega - 1}{1 - \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma})} \left\{ \psi - \left[\psi \Phi(\psi \sqrt{\sigma}) + \frac{1}{\sqrt{\pi\sigma}} (e^{-\psi^2\sigma} - 1) \right] \right\} \\ -\infty < \psi \leq \psi_r \quad \varphi_2 = \varphi_r + (\psi - \psi_r) + \frac{\omega_1 - 1}{1 + \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma})} \left\{ (\psi - \psi_r) + \right. \\ \left. + \left[\psi \Phi(\psi \sqrt{\sigma}) - \psi_r \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma}) + \frac{1}{\sqrt{\pi\sigma}} (e^{-\psi^2\sigma} - e^{-\psi_r^2\sigma}) \right] \right\}, \end{array} \right. \quad (8)$$

$$\text{где} \quad \varphi_r = \varphi_r + \frac{\omega - 1}{1 - \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma})} \left\{ \psi_r + \left[\psi_r \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma}) + \frac{1}{\sqrt{\pi\sigma}} (e^{-\psi_r^2\sigma} - 1) \right] \right\};$$

$$\varphi_r > 0 \left\{ \begin{array}{l} \psi_r \leq \psi < +\infty \quad \varphi_1 = \varphi_r + (\psi - \psi_r) + \frac{\omega - 1}{1 - \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma})} \left\{ (\psi - \psi_r) - \right. \\ \left. - \left[\psi \Phi(\psi \sqrt{\sigma}) - \psi_r \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma}) + \frac{1}{\sqrt{\pi\sigma}} (e^{-\psi^2\sigma} - e^{-\psi_r^2\sigma}) \right] \right\} \\ -\infty < \psi \leq \psi_r \quad \varphi_2 = \psi + \frac{\omega_1 - 1}{1 + \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma})} \left\{ \psi + \right. \\ \left. + \left[\psi \Phi(\psi \sqrt{\sigma}) + \frac{1}{\sqrt{\pi\sigma}} (e^{-\psi^2\sigma} - 1) \right] \right\} \end{array} \right. \quad (9)$$

$$\text{где} \quad \varphi_r = \psi_r + \frac{\omega_1 - 1}{1 + \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma})} \left\{ \psi_r + \left[\psi_r \Phi(\psi_r \sqrt{\sigma}) + \frac{1}{\sqrt{\pi\sigma}} (e^{-\psi_r^2\sigma} - 1) \right] \right\}.$$

Система уравнений (3)–(5), (8)–(9) дает возможность проводить полный аэродинамический расчет факела, если известно местоположение фронта пламени (ψ_r). Связь между ψ_r и заданными параметрами ($C_{+\infty}$, $C_{-\infty}$, Ω , D_1 , D_2) для диффузионного горения определяется из условия смешения реагентов в стехиометрическом соотношении

$$\text{отношении} \quad - \frac{D_2 \left(\frac{dC}{du} \right)_2}{D_1 \left(\frac{dC}{dn} \right)_1} = \Omega.$$

Используя выражения (4), (5), можно получить следующее соотношение, связывающее ψ_r с заданными параметрами;

$$\Phi(\psi_r \sqrt{\sigma_1}) = \frac{1 - \beta}{1 + \beta},$$

где

$$\beta = \Omega \frac{C_{+\infty}}{C_{-\infty}} \cdot \frac{D_1}{D_2}.$$

Таким образом, задача полностью решена.

Результаты расчета профилей скорости, температуры и импульса в ламинарном затопленном и спутном факеле представлены на рис. 2, 3.

Из рис. 2 видно, что увеличение степени перегрева (повышение калорийности газа) приводит к смещению фронта пламени к «внешней» границе пограничного слоя.

Особый интерес представляет аэродинамическая структура факела, развивающегося в спутном потоке. Изменение параметра m (рис. 3) ведет к деформации полей скорости и температуры; фронт пламени с увеличением скорости спутного потока смещается к «внутренней» границе пограничного слоя. Своеобразен характер изменения динамического напора в поперечных сечениях пограничного слоя. Наличие источника — фронта пламени в зоне смещения приводит к образованию «провала» на профилях ρu^2 .

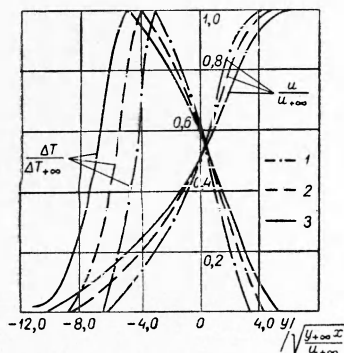


Рис. 2. Распределение температуры и скорости в затопленном ламинарном факеле ($\beta=4,0$; $\sigma=\sigma_1=1,0$).

1 — $\omega=6,0$; 2 — $\omega=8,0$; 3 — $\omega=10,0$ ($\omega=\omega_1$).

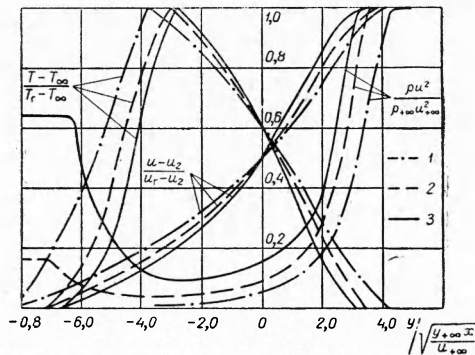


Рис. 3. Распределение температуры, скорости и плотности потока импульса в спутном ламинарном факеле ($\beta=4,0$; $\omega=\omega_1=8,0$; $\sigma=\sigma_1=1,0$).

1 — $m=0$; 2 — $m=0,4$; 3 — $m=0,8$.

Последнее связано с тем, что при изобарическом течении наличие источника приводит к резкому изменению поля плотности, в то время как поле скорости деформируется незначительно. Очевидно, что подобное явление должно наблюдаться и при горении в турбулентном потоке. Действительно, аналогичный характер изменения ρu^2 в пограничном слое был экспериментально обнаружен при изучении аэродинамики турбулентного диффузионного факела, развивающегося в спутном однородном потоке [5].

Авторы выражают благодарность проф. Л. А. Вулису за обсуждение работы и ценные замечания.

Поступила в редакцию
23/XI 1964

ЛИТЕРАТУРА

1. Г. Н. Абрамович. Теория турбулентных струй. Физматгиздат, 1960.
2. Г. Хоттел, В. Гаусорн. Диффузия в пламени в ламинарном потоке, Сборник горения, т. I, ИЛ, 1953.
3. Ш. А. Еришин, Л. П. Ярин. Изв. АН КазССР, сер. энергетическая, 1962, 21.
4. Я. Б. Зельдович. ЖТФ, 1949, 19, 10.
5. Ш. А. Еришин, Л. П. Ярин. Вест. АН КазССР, 1962, 4.

Б. А. Иванов, С. М. Козарко
(Москва)

УДК 536.46

ЭНЕРГИЯ ЗАЖИГАНИЯ ЧИСТОГО АЦЕТИЛЕНА И ЕГО СМЕСЕЙ С ВОЗДУХОМ ПРИ ПОВЫШЕННЫХ НАЧАЛЬНЫХ ДАВЛЕНИЯХ

В работах [1, 2] установлено, что при давлениях ниже 1,6 ата энергия зажигания чистого ацетилена измеряется десятками и сотнями джоулей, т. е. примерно в 1000 раз больше, чем у обычных двухкомпонентных взрывчатых газовых смесей при тех же