

**КРАТКОЕ СООБЩЕНИЕ**

УДК 532.5.013.3:536.25

**Осесимметричный конвективный факел  
в жидкости со степенной зависимостью  
плотности от температуры**

**В.А. Шарифулин**

*Пермский национальный исследовательский  
политехнический университет*

E-mail: vadim.sharifulin@gmail.com

Найдено точное решение уравнений пограничного слоя для ламинарного конвективного факела от точечного источника тепла в жидкости со степенной зависимостью плотности от температуры.

**Ключевые слова:** точечный источник тепла, пограничный слой, степенная зависимость плотности от температуры, точное решение.

Своеобразным примером конвективной системы с неоднородной стратификацией служит бесконечный слой воды, температура которой близка к 4 °С, над горизонтальной теплоизолированной поверхностью с точечным источником тепла (осесимметричный факел). В этой области температур плотность воды  $\rho$  нелинейно зависит от температуры  $T$  и в широком диапазоне значений солености, давления и температуры имеет вид [1]:

$$\rho(T) = \rho_m \left( 1 - \alpha |T - T_i|^\gamma \right), \quad (1)$$

где  $\rho_m$  — максимальная плотность,  $\alpha$  — коэффициент теплового расширения,  $T_i$  — температура инверсии плотности,  $\gamma$  — показатель температурной инверсии плотности.

Задача о конвективном факеле в приближении пограничного слоя в жидкости со степенной зависимостью плотности от температуры решалась численно в [1] для нескольких значений показателя инверсии —  $\gamma = 1,5, 1,81$  и  $2$ , соответствующих воде при различных давлениях и значениях солености. Были найдены автомодельные преобразования координат, преобразующие уравнения тепловой конвекции в приближении Буссинеска к системе обыкновенных дифференциальных уравнений. Задача для кубической зависимости ( $\gamma = 3$ ) была исследована методом разложения по малому параметру и численно в работе [2] без использования приближения пограничного слоя.

Целью настоящей работы является обобщение точного решения, полученного в работе [3], для конвективного факела в жидкости с линейной зависимостью плотности от температуры, т. е. для  $\gamma = 1$ , на случай степенной зависимости плотности от температуры в соответствии с (1), когда показателем температурной инверсии  $\gamma$  является произвольное действительное число.

Пусть вязкая несжимаемая жидкость заполняет пространство над твердой горизонтальной теплоизолированной плоскостью. Будем считать кинематическую вязкость  $\nu$ , теплопроводность  $\chi$ , ускорение свободного падения  $g$  постоянными. Зависимость плотности от температуры определяется формулой (1). На плоскости находится точечный источник тепла. Над ним в поле тяжести возникает осесимметричный конвективный факел. Ось  $z$  направлена вверх и совпадает с осью факела,  $r$  — радиальная координата, тогда уравнения конвекции в пограничном слое имеют вид:

$$\begin{aligned} \frac{\partial}{\partial z}(rv_z) + \frac{\partial}{\partial r}(rv_r) = 0, \quad v_z \frac{\partial v_z}{\partial z} + v_r \frac{\partial v_z}{\partial r} = \frac{\nu}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left( r \frac{\partial v_z}{\partial r} \right) + g\alpha T^\gamma \theta^\gamma, \\ v_z \frac{\partial \theta}{\partial z} + v_r \frac{\partial \theta}{\partial r} = \frac{\nu}{\text{Pr}} \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left( r \frac{\partial \theta}{\partial r} \right). \end{aligned} \quad (2)$$

Здесь  $\text{Pr} = \nu/\chi$  — число Прандтля.

В этих уравнениях  $v_r$  и  $v_z$  — компоненты скорости, а  $\theta$  — безразмерная температура, связанная с температурой  $T(r, z)$  и температурой вдали от факела  $T_\infty = T_i$  следующим соотношением:

$$\theta = (T - T_\infty)/T_\infty.$$

Граничные условия:

$$\begin{aligned} \text{при } r = 0: \quad v_r = \frac{\partial v_z}{\partial r} = \frac{\partial \theta}{\partial r} = 0, \quad v_z \text{ конечно}; \\ \text{при } r \rightarrow \infty: \quad v_z \rightarrow 0, \quad \theta \rightarrow 0. \end{aligned} \quad (3)$$

Задача допускает автомодельное преобразование переменных и координат:

$$\begin{aligned} v_z = \frac{av}{r} z^{\frac{3-\gamma}{4}} f'(\xi), \quad v_r = -\frac{\nu}{r} \left( f(\xi) - \frac{1+\gamma}{4} \xi f'(\xi) \right), \\ \theta(z, r) = \sqrt{\frac{a^4 \nu}{g a z^\gamma}} \tau(\xi), \quad \xi = a r z^{-(1+\gamma)/4}. \end{aligned} \quad (4)$$

Система уравнений движения жидкости в пограничном слое сводится к системе обыкновенных дифференциальных уравнений [1]:

$$\begin{aligned} \left( f'' - \frac{f'}{\xi} \right)' + \frac{ff''}{\xi} - \frac{ff'}{\xi^2} - \frac{1-\gamma}{2} \frac{(f')^2}{\xi} + \xi \tau = 0, \\ \xi \tau' + \gamma \text{Pr} f \tau = 0. \end{aligned} \quad (5)$$

Граничные условия:

$$\begin{aligned} f = f'' = \tau' = 0, \quad \text{при } \xi = 0; \\ f'/\xi \rightarrow 0, \tau \rightarrow 0, \quad \text{при } \xi \rightarrow \infty. \end{aligned} \quad (6)$$

Будем искать решение системы (5)–(6) в следующем виде [3]:

$$f = \frac{b\xi^2}{b + \xi^2}, \quad \tau = c(b + \xi^2)^{-1/2\text{Pr}b}. \quad (7)$$

Подставив (7) в (5), получаем решение системы в двух случаях:

$$(I) \quad b = \frac{24}{3 + \gamma}, \quad c = 18432 \frac{3 - \gamma}{(3 + \gamma)^3}, \quad \text{Pr} = \frac{3 + \gamma}{4\gamma};$$

$$(II) \quad b = 4, \quad c = 512(3 - \gamma), \quad \text{Pr} = \frac{2}{\gamma}.$$

Константа  $a$  выражается через расход жидкости  $W$  и тепловой поток  $E$ :

$$E = 2\pi \int_0^{\infty} (T(r, z_0) - T_{\infty}) r dr, \quad W = 2\pi \int_0^{\infty} v_z(z_0, r) r dr,$$

через горизонтальное сечение факела плоскостью  $z = z_0$ , следующим образом:

$$a = (g^2 \beta^2 \nu)^{\frac{1}{2-\gamma}} \left( \sqrt{\frac{E}{2\pi}} \int_0^{\infty} \tau^{\gamma} \xi d\xi \right)^{\frac{\gamma}{2-\gamma}} z_0^{\frac{\gamma(1-\gamma)}{4(2-\gamma)}}, \quad z_0 = \left( \frac{W}{2\pi \nu f(\infty)} \right)^{\frac{2}{1+\gamma}}.$$

### Заключение

Найдено точное решение задачи о конвективном факеле в жидкости с температурной инверсией плотности для избранных значений числа Прандтля  $\text{Pr} = 2/\gamma$ ;  $(3 + \gamma)/4\gamma$  в осесимметричном случае для любых действительных значений показателя инверсии  $\gamma$ . При  $\gamma = 1$  решение, полученное в настоящей работе, переходит в решение, полученное в [3].

В заключение автор благодарит своего научного руководителя Т.П. Любимову и В.Н. Штерна, сделавших ряд полезных замечаний.

### Список литературы

1. Gebhart В., Mollendorf J.C. A new density relation for pure and saline water // Deep Sea Research. 1977. Vol. 24, No. 9. P. 831–848.
2. Гольдштик М.А., Штерн В.Н., Яворский Н.И. Вязкие течения с парадоксальными свойствами. Новосибирск: Наука. Сиб. отд-ние, 1989. 336 с.
3. Brand R.S., Lahey F.J. The heated laminar vertical jet // J. Fluid Mech. 1967. Vol. 29, No. 2. P. 305–315.

Статья поступила в редакцию 3 мая 2011 г.