

## К ВОПРОСУ О РЕШЕНИИ УРАВНЕНИЙ НАВЬЕ-СТОКСА ПРИ ДРОБЛЕНИИ КАПЕЛЬ В КАНАЛАХ ПРИБОРОВ ПОЖАРОТУШЕНИЯ

канд. техн. наук, доц. Е.А. Глотов,  
канд. физ.-мат. наук Д.В. Федорченко, А.А. Тарасенко  
(представлено док. физ.-мат. наук В.П. Ольшанским)

Рассматривается метод исследования течения двухфазной смеси, позволяющий ограничиться интегрированием системы уравнений Навье-Стокса для совершенного газа при исследовании двухфазной смеси, в каналах приборов пожаротушения.

Исследование течения двухфазной смеси представляет собой весьма актуальную практическую задачу. Эффекты, возникающие при движении смеси газ-жидкость в каналах с различными геометрическими параметрами, находят своё применение при создании различных технических устройств [1].

Для разработки новых средств пожаротушения представляет особый интерес исследование режимов движения смеси газ-жидкость в каналах устройств пожаротушения.

В настоящей работе рассматривается математическая модель течения двухфазной смеси, при дроблении капель в сложных каналах пожарно-технических систем.

Предлагаемая математическая модель течения двухфазной смеси основывается на системе уравнений гидродинамики для жидкой смеси [1]. В настоящей работе мы ограничимся практически важным случаем движения смеси в каналах с цилиндрической симметрией, ввиду чего достаточно рассмотреть двумерную задачу.

Система уравнений гидродинамики, определяющая нестационарное течение двухфазной смеси, записанная в слабо консервативной форме, имеет вид [2]

$$\frac{\partial \vec{V}}{\partial t} + \frac{(\vec{E} - \vec{E}_V)}{\partial z} + \frac{\partial(\vec{F} - \vec{F}_V)}{\partial r} + \vec{H} = 0 \quad (1)$$

где  $\vec{V}$ ,  $\vec{E}$ ,  $\vec{E}_V$ ,  $\vec{F}$ ,  $\vec{F}_V$ ,  $\vec{H}$  – обобщённые вектора, компоненты которых содержат параметры, описывающие смесь: скорости, плотности, давления, коэффициенты динамической вязкости и т.д. Система (1) представляет собой совокупность восьми уравнений в частных производных первого порядка.

Интегрирование системы (1) в общем виде представляет собой чрезвычайно сложную задачу. В данной работе мы введём ряд

дополнительных упрощающих предположений, которые позволят ограничиться интегрированием системы уравнений Навье-Стокса для совершенного газа.

Для описания дробления капли в газовом потоке введем число Вебера

$$We = \frac{2\bar{r}_j \rho |\Delta q_j|}{\Sigma} \quad (2)$$

где  $\Sigma$  - поверхностное натяжение капель жидкости,  $\bar{r}_j$  - радиус частицы жидкости (скаляр),  $\rho$  - плотность газа,  $|\Delta q_j|$  - относительная скорость движения частиц жидкости,  $\Delta q_j = \sqrt{(u - u_j)^2 + (v - v_j)^2}$ ,  $u$ ,  $u_j$  и  $v$ ,  $v_j$  - безразмерные составляющие скорости жидкости и частиц в направлениях  $z$  и  $r$  соответственно.

Известно [1], что из всех существующих режимов дробления капли можно грубо выделить три группы режимов: I-режим, при котором большая часть образующихся при дроблении капель имеет размер, сравнимый по порядку величины с размером исходной капли; II - режим "обдирки", когда в спектре начинают преобладать мелкие капли с диаметром  $d \approx 0,1 d_0$ , где  $d_0$  - начальный диаметр капли; III-режим взрывоподобного разрушения, когда  $d < 0,1 d_0$ .

В данной работе мы пренебрегаем дроблениями, соответствующими режиму I, а учитываем только режимы II и III, которые появляются при

$$We > We_{CII} \approx 60 \text{ и } We > We_{CIII} \approx 1000, \quad (3)$$

где  $We_{CII}$ ,  $We_{CIII}$  - числа Вебера для режимов II и III соответственно, при которых диаметры капель могут составлять 9-100 мкм.

Далее, не учитывается характерное время дробления, т.е. принимается, что дробление происходит мгновенно, как только величина  $We$  становится больше  $We_C$ .

Приведенная постановка, несмотря на довольно грубые предположения, все равно является чрезвычайно сложной в реализации. Для дальнейшего рассмотрения мы предположим, что объемная концентрация  $C_j$  дисперсной фазы мала ( $C_j \ll 1$ ). В этом случае для моделирования течения смеси можно воспользоваться

методом эффективного показателя адиабаты. В соответствии с этим методом исследование течения смеси сводится к исследованию течения совершенного газа, который описывается уравнением состояния

$$P = \rho RT, \quad (4)$$

где  $P$  – давление,  $R = x_j R_g$ ,  $x_j$  – массовая концентрация капель,  $R_g$  – универсальная газовая постоянная.

Показатель адиабаты модельного газа имеет вид

$$\gamma = \frac{C + R}{C}, \quad (5)$$

где  $C = x_g C_g + x_j C_j$ ,  $x_g$  – массовая концентрация газа ( $x_g + x_j = 1$ ),  $C_g$ ,  $C_j$  – удельные теплоёмкости газа и капель соответственно,  $C$  – удельная теплоёмкость смеси.

Скорость звука для модельного газа определяется согласно

$$c = \sqrt{\gamma \frac{P}{\rho}} = c_g \sqrt{\frac{\gamma x_g}{\gamma_g}}, \quad (6)$$

где  $c_g$  – скорость звука в газе,  $\gamma_g$  – показатель адиабаты для газа.

Использование метода эффективного показателя адиабаты позволяет существенно упростить интегрирование системы гидродинамических уравнений для двухфазной системы, поскольку в этом случае число уравнений системы уменьшается до четырёх.

Для того, чтобы получить систему уравнений Навье-Стокса для совершенного газа, следует в исходной системе уравнений (1), то есть в соответствующих компонентах векторов  $\vec{V}$ ,  $\vec{E}$ ,  $\vec{E}_V$ ,  $\vec{F}$ ,  $\vec{F}_V$ ,  $\vec{N}$  формально положить члены с индексом  $j$  равными нулю.

Для описания течения в конкретных системах, следует дополнить полученную систему уравнений граничными условиями.

## ЛИТЕРАТУРА

1 Флетчер К. Вычислительные методы в динамике жидкостей: В 2-х томах: Т.1: Пер. с англ. - Мир, 1991.-504 с. ил.

2 Теман Р. Уравнения Навье-Стокса. Теория и численный анализ. Пер. с англ.- М: Мир, 1981. - 408 с.