

Особенности пространственных ударно-волновых течений в паро-газожидкостных смесях¹

Болотнова Р.Х., Агишева У.О., Бузина В.А.

Институт механики им. Р.Р. Мавлютова УНЦ РАН, Уфа

Построена двухфазная модель паро-газожидкостной среды с учетом парообразования в двумерной осесимметричной постановке. Исследованы нестационарные процессы, возникающие при внезапном истечении вскипающей пароводяной смеси из сосудов высокого давления. Решены задачи ударно-волнового импульсного воздействия на ограниченные объемы, заполненные газожидкостной смесью.

1. Введение

Паро-газожидкостные среды используются в качестве рабочих жидкостей в различных технических системах и процессах, в химической и нефтегазодобывающей промышленности. Взрывное вскипание жидкости, находящейся в емкости под высоким давлением, возникающее при резком падении давления в результате разгерметизации, также связано с широкими практическими приложениями в связи с обеспечением безопасности технических объектов.

С необходимостью решения проблемы высокоэнергетического воздействия на газожидкостные среды на практике сталкиваются, например, в условиях аварийного (ударного) воздействия на цистерны и трубопроводы, заполненные пузырьковыми жидкостями (сжиженным газом, углеводородными соединениями и др.). Резкое повышение давления и температуры газа в пузырьках в рассматриваемых случаях может привести к разрыву емкости или к детонации, если смесь газов химически активна. Моделирование рассматриваемых динамических процессов в газожидкостных системах позволит прогнозировать, предупреждать и локализовывать взрывоопасные ситуации, возникающие в процессе ударно-волнового воздействия на исследуемые объекты.

В работе [1] рассмотрены особенности пространственной эволюции волновой картины течения при воздействии сильного локального ударного импульса давления на границе замкнутого объема в осесимметричной постановке, заполненного пузырьковой жидкостью; получено удовлетворительное согласование тестовых расчетов с экспериментальными данными по распространению сильных ударных волн в пузырьковой жидкости [2]. В экспериментальной работе [3] исследована динамика струи вскипающей воды при истечении из тонкого канала, в которой обнаружено влияние начальной равновесной температуры на форму струи. В работах [4,5] решалась одномерная задача по внезапному истечению пароводяной смеси из сосуда высокого давления в односкоростном однотемпературном однодавленческом приближениях и проводилось сравнение расчетов с экспериментами. Термодинамические свойства воды и пара описывались широкодиапазонным уравнением состояния воды и пара [6]. В настоящей работе построена двухфазная модель паро-газожидкостной смеси в двумерной осесимметричной постановке и проведены численные исследования нестационарных процессов, возникающих в задачах, связанных с истечением вскипающей пароводяной смеси из сосудов высокого давления и воздействием сильных ударных волн на ограниченные объемы, заполненные жидкостью, содержащей газовую фазу.

¹Работа выполнена при финансовой поддержке РФФИ (грант № 14-01-97007-р_поволжье_а), Программы фонда фундаментальных исследований ОЭММПУ РАН (ОЭ–13) и Совета по грантам Президента Российской Федерации для государственной поддержки ведущих научных школ РФ (код проекта НШ-2669.2014.1).

2. Постановка задачи. Основные уравнения

Для решения рассматриваемых задач используется система дифференциальных уравнений двухфазной смеси, полученная на основе положений механики многофазных сред [7] в односкоростном однодавленческом приближении, обобщенная на случай пространственной геометрии с осевой симметрией [8]:

- уравнения неразрывности фаз смеси:

$$\alpha_l \frac{d\rho_l^0}{dt} + \rho_l^0 \frac{d\alpha_l}{dt} + \alpha_l \rho_l^0 \text{div } \mathbf{v} = -\mathbf{J}_{\text{lg}}, \qquad (1)$$

$$\alpha_g \frac{d\rho_g^0}{dt} + \rho_g^0 \frac{d\alpha_g}{dt} + \alpha_g \rho_g^0 \text{div } \mathbf{v} = \mathbf{J}_{\text{lg}}; \qquad (2)$$

- уравнения движения смеси:

$$\rho \frac{dv_x}{dt} + \frac{\partial p}{\partial x} = 0, \quad \rho \frac{dv_y}{dt} + \frac{\partial p}{\partial y} = 0; \tag{3}$$

- закон сохранения энергии смеси:

$$\alpha_l \rho_l^0 \frac{de_l}{dt} + \alpha_g \rho_g^0 \frac{de_g}{dt} + p \text{ div } \mathbf{v} = \mathbf{J}_{\rm lg}(\mathbf{e}_{\rm l} - \mathbf{e}_{\rm g}); \quad (4)$$

 – дивергенция скорости в цилиндрической системе координат:

div
$$\mathbf{v} = \frac{1}{v} \frac{\partial (yv_y)}{\partial y} + \frac{\partial v_x}{\partial x}$$

Здесь и ниже использованы следующие обозначения: $p_i(\rho_i^0, T)$ и $e_i(\rho_i^0, T)$ — давление и внутренняя энергия фаз; ρ_i^0 — текущая плотность фаз; T — температура; α_i — объемное содержание *i*-ой фазы; ρ , ρ_0 — средняя и начальная плотности среды; x и y — пространственные эйлеровы координаты; v_x , v_y — проекции скорости на соответствующие оси; J_{lg} — кинетика фазового перехода вода-пар. Нижний индекс i = l, g относится к жидкой и газовой фазам воды соответственно.

Численная реализация модели осуществлялась методом сквозного счета с использованием подвижных лагранжевых сеток [9].

Термодинамические свойства парожидкостной смеси описывались уравнением состояния воды и пара в форме Ми-Грюнайзена в виде суммы потенциальной (холодной) и тепловой составляющих для давления и внутренней энергии [6]:

$$p(\rho_{i}^{0},T) = p^{p}(\rho_{i}^{0}) + p^{T}(\rho_{i}^{0},T),$$

$$e(\rho_{i}^{0},T) = e^{p}(\rho_{i}^{0}) + e^{T}(T) + e^{ch}.$$
(5)

При решении задач с фазовыми переходами, в частности, с испарением, в системе уравнений (1)–(5) использовалось уравнение кинетики фазового перехода вода–пар по аналогии с работой [4]:

$$J_{lg}(x, y, t) = 2\pi a(x, y, t) n(x, y, t) \operatorname{Nu} \frac{\lambda_{l} \left(\mathrm{T} - \mathrm{T}_{s}(\mathrm{p}) \right)}{l_{s}(\mathrm{t})},$$

где λ_l — коэффициент теплопроводности; $T_s(p)$ — температура насыщения; $l_s(T)$ — теплота парообразования; a — радиус пузырьков:

$$a(x, y, t) = \sqrt[3]{\frac{3\alpha_g(x, y, t)}{4\pi n(x, y, t)}}$$

3. Результаты расчетов

При решении задачи истечения вскипающей жидкости из сосуда высокого давления предполагалось, что в начальный момент времени из цилиндрической трубы диаметром 0.0025 м и длиной 0.15 м, где находилась вода при равновесных начальных условиях, в соответствии с условиями эксперимента [3], в результате мгновенного удаления правой заслонки происходило взрывное истечение вскипающей воды.

На рис. 1(a),(b) приведены фотографии струй вскипающей жидкости при $T_0=473~{\rm K}$ (a)
и $T_0=$ 503 К (b). При начальной температур
е $T_0 \leq 480$ К (рис. 1(a)) струя имеет конический вид. С увеличением начальной температуры происходит рост угла раскрытия. При начальных температурах насыщения 480 < $T_0\,<\,580$ К в экспериментах струя жидкости растекалась по боковой стенке, и угол раскрытия составлял 180 градусов (см. 1(b)). Для сравнения на том же рис. 1(c),(d) представлено численное решение задачи истечения пароводяной смеси в виде распределения объемной концентрации паровой фазы для различных начальных давлений и температур, соответствующих линии насыщения воды и пара [6]. В расчетах при выборе геометрии канала не учитывалась плоскость растекания струи, перпендикулярная оси сопла на открытом конце. Вследствие этого, при численных расчетах при $480 < T_0 < 580$ K, струя закручивалась при движении вдоль боковой поверхности трубы против движения потока с углом распыла в основании, превышающим 90 градусов, что качественно согласуется с экспериментальными данными [3].

Для анализа механизмов фокусировки ударных волн в ограниченных осесимметричных сосудах проводились расчеты по обжатию интенсивным волновым импульсом амплитудой 1000 бар по внешней границе цилиндрического объема размерами x = y = 1 м (рис. 2). Задача решалась с использованием системы уравнений (1)–(5) в условиях двухтемпературной схемы без учета фазовых переходов



Рис. 1. Фотографии струй вскипающей жидкости для начальных равновесных температур а) $T_0 = 473$ K, b) $T_0 = 503$ K, соответствующие эксперименту [3]. Расчетные распределения объемного паросодержания α_g в указанные моменты времени c) $T_0 = 473$ K, d) $T_0 = 503$ K

 $(J_{lg} = 0)$. При расчетах рассматриваемой задачи в случае, когда цилиндрический объем заполнен водой, сформировавшиеся ударные волны имеют амплитуду порядка 600 бар и движутся к противоположным границам расчетной области, в зонах их взаимодействия образуется локальное повышение давления (см. рис. 2 при t = 0.2 мс). С приближением к центру амплитуда сходящихся импульсов возрастает (см. рис. 2 при t = 0.5 мс). В процессе отражения от осей симметрии x и y амплитуда повышается до 5200 бар (см. рис. 2 при t = 0.55 мс). После фокусировки отраженные волновые импульсы направлены к границам цилиндрического объема. На рис. 3 представлены результаты численного моделирования воздействия аналогичного волнового импульса на ограниченный цилиндрический объем, заполненный пузырьковой жидкостью, с линейными размерами, совпадающими с предыдущей задачей, с начальным содержанием газа (совершенный газ азот) $\alpha_{q0} = 0.04$. Наличие пузырьков газа влияет на формирование волновых импульсов: их скорости и амплитуды значительно ниже, чем в воде, и с течением времени убывают с 320 бар до 130 бар (см. рис. 3 при t = 0.2 - 0.6 мс), трансформируясь в единый сходящийся фронт (см. рис. 2 при t = 0.6 мс). Наблюдается фокусировка ударных волн на пересечении осей x и y, где амплитуда давления возрастает до 2000 бар (см. рис. 3 при t = 1 - 1.1 мс), приобретая максимальное значение, фиксируемое в центральной области цилиндра. В этой зоне фокусировки температура газа в пузырьках составляет $T_q \approx 2500$ К.

4. Заключение

Таким образом, разработанная математическая модель паро-газожидкостной смеси для решения задач пространственной геометрии позволила провести исследование численного решения задачи истечения вскипающей жидкости из сосуда высокого давления и оценить степень влияния начальных параметров, близких к термодинамической критической точке, на формирование режимов образования формы струи вплоть до ее развала на начальной нестационарной стадии процесса истече-



Рис. 2. Динамика поля давления при обжатии волновым импульсом цилиндра x=y=1 м, заполненного водой в указанные моменты времени



Рис. 3. Динамика поля давления при обжатии импульсом давления цилиндра x=y=1 м, заполненного пузырьковой жидкостью ($\alpha_{g0}=0.04$) в указанные моменты времени

ния. Анализ волновой картины течения в задаче об обжатии интенсивным волновым импульсом ограниченного цилиндрического объема позволил установить характерные особенности процесса локальной фокусировки волн давления, амплитуда и длительность которых уменьшаются при наличии в жидкости газовой фазы.

Список литературы

- [1] Агишева У.О. Воздействие ударных волн на пузырьковые и пенные структуры в двумерных осесимметричных объемах // Вестник Башкирского университета. 2013. Т. 18, № 3. С. 640–645.
- [2] Сычев А.И. Сильные ударные волны в пузырьковых средах // Журнал технической физики. 2010. Т. 80, № 6. С. 31–35.
- [3] Решетников А.В., Мажейко Н.А., Беглецов В.Н., Скоков В.Н., Коверда В.П. Динамика пульсаций при взрывном вскипании струй перегретой жидкости // Письма в ЖТФ. 2007. Т. 33, выпуск 17. С. 31–37.
- [4] Болотнова Р.Х., Бузина В.А., Галимзянов М.Н., Шагапов В.Ш. Гидродинамические особенности

процессов истечения вскипающей жидкости // Теплофизика и аэромеханика. 2012. Т. 19, № 6. С. 719–730.

- [5] Bolotnova R.Kh., Galimzianov M.N., Topolnikov A.S., Buzina V.A., Agisheva U.O. Hydrodynamic processes in bubbly liquid flow in tubes and nozzles // World Academy of Science, Engineering and Technology. 2012. Vol. 68. C. 2000– 2007.
- [6] Нигматулин Р.И., Болотнова Р.Х. Широкодиапазонное уравнение состояния воды и пара. Упрощенная форма // Теплофизика высоких температур. 2011. Т. 49, № 2. С. 310–313.
- [7] Нигматулин Р.И. Динамика многофазных сред.
 М.: Наука. 1987. Ч. 1. 464 с. Ч. 2. 360 с.
- [8] Шевелев Ю.Д. Пространственные задачи вычислительной аэрогидродинамики. М.: Наука. 1986. 367 с. Ч. 2. 360 с.
- [9] Олдер Б., Фернбах С., Ротенберг М. Вычислительные методы в гидродинамике. М.: Мир. 1967. 384 с.