# НОВЫЕ ГИПЕРБОЛИЧЕСКИЕ МОДЕЛИ МНОГОКОМПОНЕНТНЫХ ГЕТЕРОГЕННЫХ СРЕД

#### В.С. Суров, И.В. Березанский

Разработка математически корректных и физически непротиворечивых моделей много-фазных сред является актуальной задачей, поскольку не все существующие к настоящему времени модели гетерогенных сред являются таковыми. В данной работе для многокомпонентной среды предлагаются две новые модели - в одно- и многоскоростном приближениях. Модели основаны на законах сохранения. Учитываются вязкие и теплопроводящие свойства смеси. Для приведенных моделей строятся автомодельные решения типа бегущей волны. На примере бинарной смеси расчеты, произведенные в одно- и многоскоростном приближениях. Показывается, что при использовании релаксационных законов для диссипативных процессов системы уравнений относятся к гиперболическому типу.

Ключевые слова: многокомпонентные вязкие теплопроводные смеси, одно- и многоскоростные среды, гиперболические системы уравнений в частных производных, автомодельные решения.

## Введение

Односкоростные модели многокомпонентной среды используются при моделировании волновых процессов во вспененных жидкостях и полимерах [1], в пузырьковых жидкостях [2], для локализации контактных поверхностей в многожидкостной гидродинамике [3]. Включение в уравнения смеси сил вязкого трения и теплопроводности расширяет сферу приложения модели и дает возможность проводить расчеты течений, например, углеводородных смесей, биологических жидкостей и т.д. В литературе, помимо использованной в настоящей работе модели односкоростной смеси из [4], имеются и другие гиперболические модели, описывающие течения бинарных смесей (см. [5–7]), которые, в отличие от [4], не распространяются на случай с произвольным числом фракций в смеси.

Если при рассмотрении явления распространения тепла в односкоростных гетерогенных средах воспользоваться законом Фурье, то тепловые волны будут перемещаться с бесконечными скоростями. Если же вместо закона Фурье применить закон Максвелла – Каттанео [8–9], учитывающий релаксацию теплового потока, то движение волн происходит с конечными скоростями, что в свою очередь связано с принадлежностью системы уравнений к гиперболическому типу [10].

Включение сил вязкого трения в уравнения модели односкоростной многокомпонентной среды из [4] также приводит к появлению волн с бесконечно большими скоростями распространения. В настоящей работе представлена модель среды, свободная от этого парадокса, в которой по аналогии с подходом Максвелла – Каттанео в теплопередаче также учтена релаксация вязких напряжений.

Вязкие напряжения вводятся в уравнения модели односкоростной многокомпонентной среды из [4] на уровне смеси в целом, которые по виду совпадают с газодинамическими. В газовой динамике широко используется упрощенная формула для расчета вязких напряжений [11], которая для одномерных течений имеет вид

$$\sigma = \mu \frac{\partial u}{\partial x},\tag{1}$$

где  $\mu$  – коэффициент вязкости. Но применение этого соотношения приводит к потере гиперболичности исходной системы уравнений. Чтобы остаться в рамках гиперболической системы, вместо выражения (1) предлагается использовать соотношение

$$\tau_{\sigma} \left( \frac{\partial \sigma}{\partial t} + u \frac{\partial \sigma}{\partial x} \right) + \sigma = \mu \frac{\partial u}{\partial x}.$$
 (2)

Подобный прием впервые использовался в теплопередаче для исключения парадокса, связанного с бесконечной скоростью распространения тепловых волн. С точки зрения физики это означает, что силы вязкости начинают действовать не мгновенно, а в прошествии времени релаксации  $\tau_{\sigma}$ .

Отметим также, что уравнение (2) есть упрощенный вариант реологического выражения для жидкости Максвелла [12]. С этой точки зрения смесь в целом может рассматриваться как вязкоупругая среда. Для вязкоупругих жидкостей время релаксации может быть найдено из соотношения  $\tau_{\sigma} = \mu/G$ , где G – модуль упругости смеси.

При рассмотрении многоскоростных сред в работе использовалась модель гетерогенной среды из [13], основанная на законах сохранения. Особенность этой модели состоит в том, что в ней вводится такое состояние среды как смесь в целом, характеризуемая осредненными значениями скорости, плотности и т.д., уравнения для которых по виду совпадают с газодинамическими. К этим уравнениям добавляются соотношения, выражающие законы сохранения для отдельных компонентов смеси. Давление полагалось общим для всех фракций смеси.

В настоящей работе использована модификация модели из [13], учитывающая вязкие и теплопроводящие свойства смеси.

## 1. Гиперболическая модель односкоростной вязкой теплопроводной среды

Рассмотрим *n*-компонентную смесь с первыми *m* сжимаемыми фракциями [4], в уравнения которой включены эффекты вязкости и теплопроводности

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho \,\mathbf{u}) = 0, \quad \rho \left[ \frac{\partial \mathbf{u}}{\partial t} + (\mathbf{u} \cdot \nabla) \mathbf{u} \right] + \nabla \left( p - \sigma \right) = \mathbf{F}, \\ \frac{\partial \partial t}{\partial t} \left[ \rho \left( \varepsilon + \frac{1}{2} |\mathbf{u}|^2 \right) \right] + \operatorname{div} \left[ \rho \left( \varepsilon + \frac{1}{2} |\mathbf{u}|^2 + \frac{p - \sigma}{\rho} \right) \mathbf{u} + \mathbf{W} \right] = \mathbf{F} \cdot \mathbf{u}, \\ \tau_W \left( \frac{\partial \mathbf{W}}{\partial t} + (\mathbf{u} \cdot \nabla) \mathbf{W} \right) + \chi \,\nabla T + \mathbf{W} = \mathbf{0}, \quad \tau_\sigma \left( \frac{\partial \sigma}{\partial t} + (\mathbf{u} \cdot \nabla) \sigma \right) - \mu \operatorname{div}(\mathbf{u}) + \sigma = 0; \\ \frac{\partial \alpha_i \rho_i^0}{\partial t} + \operatorname{div} \left( \alpha_i \rho_i^0 \mathbf{u} \right) = \sum_{k=1}^n \delta_{ik} J_{ik}, \\ \rho_i \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial t} + (\mathbf{u} \cdot \nabla) \varepsilon_i \right) + \frac{\alpha_i p}{\rho_i} \left[ \sum_{k=1}^n \delta_{ik} J_{ik} - \left( \frac{\partial \rho_i}{\partial t} + (\mathbf{u} \cdot \nabla) \rho_i \right) \right] = \\ = \sum_{k=1}^n \delta_{ik} Q_{ik} - \left( \varepsilon_i - \frac{1}{2} |\mathbf{u}|^2 \right) \sum_{k=1}^n \delta_{ik} J_{ik}, \quad i = 1, \dots, m - 1; \\ \frac{\partial \alpha_j}{\partial t} + \operatorname{div} \left( \alpha_j \mathbf{u} \right) = \frac{1}{\rho_j^0} \sum_{k=1}^n \delta_{ik} J_{jk}, \quad j = m + 1, \dots, n. \end{cases}$$

Поведение сжимаемых фракций описывается калорическими уравнениями состояния  $\varepsilon_i = \varepsilon_i(p, \rho_i^0)$ , поэтому выражение для удельной внутренней энергии смеси, учитывая равенства  $\sum_{i=1}^{n} \alpha_i = 1$ ,  $\rho = \sum_{i=1}^{n} \rho_i$ , может быть записано как

$$\varepsilon = \varepsilon \left(\rho, p, \alpha_1, \rho_1^0, \dots, \alpha_{m-1}, \rho_{m-1}^0, \alpha_{m+1}, \dots, \alpha_n\right).$$
(4)

Среднюю температуру определим в соответствии с формулой

$$T = \sum_{i=1}^{n} \alpha_i T_i,\tag{5}$$

где  $T_i$  – локальная температура *i*-й фракции, которая находится из термического уравнения состояния  $T_i = T_i(p,\rho_i^0)$ . Формулу (5) перепишем так

$$T = T(\rho, p, \alpha_1, \rho_1^0, \dots, \alpha_{m-1}, \rho_{m-1}^0, \alpha_{m+1}, \dots, \alpha_n).$$
(6)

Можно показать, что система уравнений (3) при отсутствии массовых сил, фазовых и химических превращений для одномерных плоских течений приводится к виду

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + u \frac{\partial \rho}{\partial x} + \rho \frac{\partial u}{\partial x} = 0, \quad \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} - \frac{1}{\rho} \frac{\partial \sigma}{\partial x} = 0, \\
\frac{\partial p}{\partial t} + u \frac{\partial p}{\partial x} + \rho c^2 \frac{\partial u}{\partial x} + H \frac{\partial W}{\partial x} = 0, \\
\frac{\partial W}{\partial t} + u \frac{\partial W}{\partial x} + k_\rho \frac{\partial \rho}{\partial x} + k_p \frac{\partial p}{\partial x} + \sum_{i=1}^{m-1} \left( k_{\alpha_i} \frac{\partial \alpha_i}{\partial x} + k_{\rho_i^0} \frac{\partial \rho_i^0}{\partial x} \right) + \sum_{j=m+1}^n k_{\alpha_j} \frac{\partial \alpha_j}{\partial x} + \frac{W}{\tau_W} = 0 \\
\frac{\partial \sigma}{\partial t} + u \frac{\partial \sigma}{\partial x} - \frac{\mu}{\tau_\sigma} \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\sigma}{\tau_\sigma} = 0; \\
\frac{\partial \rho_i^0}{\partial t} + u \frac{\partial \rho_i^0}{\partial x} + \rho_i^0 G_i \frac{\partial u}{\partial x} = 0, \quad \frac{\partial \alpha_i}{\partial t} + u \frac{\partial \alpha_i}{\partial x} + \alpha_i (1 - G_i) \frac{\partial u}{\partial x} = 0, \quad i = 1, \dots, m - 1; \\
\frac{\partial \alpha_j}{\partial t} + u \frac{\partial \alpha_j}{\partial x} + \alpha_j \frac{\partial u}{\partial x} = 0, \quad j = m + 1, \dots, n,
\end{cases}$$
(7)

где

$$k_{\rho} = \frac{\chi}{\tau_{W}} \frac{\partial T}{\partial \rho}, \quad k_{p} = \frac{\chi}{\tau_{W}} \frac{\partial T}{\partial p}, \quad k_{\alpha_{1}} = \frac{\chi}{\tau_{W}} \frac{\partial T}{\partial \alpha_{1}}, \quad k_{\rho_{1}^{0}} = \frac{\chi}{\tau_{W}} \frac{\partial T}{\partial \rho_{1}^{0}}, \quad \dots, \quad k_{\alpha_{n}} = \frac{\chi}{\tau_{W}} \frac{\partial T}{\partial \alpha_{n}}$$

Соответствующие выражения для  $H, G_i$  и адиабатической скорости звука c имеют вид

$$H = \frac{1}{\rho} \left[ \frac{\partial \varepsilon}{\partial p} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial p} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\alpha_i}{\rho_i^0} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \alpha_i} - \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right) \right]^{-1}, \quad G_i = \frac{1}{\rho_i^0} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{p}{\rho_i^0} - \rho c^2 \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial p} \right),$$
$$c = \sqrt{\frac{\frac{p - \sigma}{\rho} - \rho \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho} - \sum_{i=1}^{m-1} \left[ \frac{p}{\rho_i^0} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} + \alpha_i \frac{\partial \varepsilon}{\partial \alpha_i} \left( 1 - p \left( \left( \rho_i^0 \right)^2 \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \right) \right] - \sum_{j=m+1}^n \alpha_j \frac{\partial \varepsilon}{\partial \alpha_j}}{\rho_i^0 \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial p} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial p} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\alpha_i}{\rho_i^0} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \alpha_i} - \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right) \right]}{\rho \left[ \frac{\partial \varepsilon}{\partial p} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial p} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\alpha_i}{\rho_i^0} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \alpha_i} - \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right) \right]}{\rho \left[ \frac{\partial \varepsilon}{\partial p} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial p} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\alpha_i}{\rho_i^0} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \alpha_i} - \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right) \right]}{\rho \left[ \frac{\partial \varepsilon}{\partial p} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial p} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\alpha_i}{\rho_i^0} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \alpha_i} - \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right) \right]}{\rho \left[ \frac{\partial \varepsilon}{\partial p} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial p} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\alpha_i}{\rho_i^0} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \alpha_i} - \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right) \right]}{\rho \left[ \frac{\partial \varepsilon}{\partial p} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial p} \left( \frac{\partial \varepsilon_i}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} \right)^{-1} \left( \frac{\partial \varepsilon}{\partial \rho_i^0} + \sum_{i=1}^{m-1} \frac{\partial$$

Систему уравнений (7) перепишем в векторной форме

$$\frac{\partial \mathbf{U}}{\partial t} + \mathbf{A} \frac{\partial \mathbf{U}}{\partial x} = \mathbf{S},\tag{8}$$

где

$$\mathbf{U} = (\rho, u, p, \sigma, \rho_1^0, \alpha_1, \dots, \rho_{m-1}^0, \alpha_{m-1}, \alpha_{m+1}, \dots, \alpha_n, W)^{\mathrm{T}},$$
$$\mathbf{S} = (0, 0, 0, -\sigma/\tau_{\sigma}, \dots, 0, -W/\tau_W)^{\mathrm{T}},$$

Здесь Т – оператор транспонирования. Характеристическое уравнение системы (7) имеет вид

$$[\xi - (u - c_1)] [\xi - (u - c_2)] (\xi - u)^{n+m-2} [\xi - (u + c_2)] [\xi - (u + c_1)] = 0,$$
(9)

где  $\xi = dx/dt$ . Значения скоростей  $c_1$  и  $c_2$  рассчитываются по формулам

$$c_{1} = \sqrt{\frac{1}{2} \{c^{2} + \omega^{2} + k_{p}H + Z\}},$$
  
$$c_{2} = \sqrt{\frac{1}{2} \{c^{2} + \omega^{2} + k_{p}H - Z\}},$$

где  $\omega^2 = \frac{\mu}{\rho \tau_\sigma},$ 

$$Z = \sqrt{c^4 + H \left[ k_p \left( 2c^2 + 2\omega^2 + k_p H \right) + 4 \left( k_\rho + \frac{1}{\rho} \left( \sum_{i=1}^{m-1} \left( k_{\rho_i^0} \rho_i^0 G_i + k_{\alpha_i} \alpha_i (1 - G_i) \right) + \sum_{j=m+1}^n k_{\alpha_j} \alpha_j \right) \right) \right]}.$$

Корни характеристического уравнения (9) – действительные числа. Кроме того, матрицу А можно представить в виде

$$\mathbf{A} = \Omega^{-1} \Lambda \Omega, \tag{10}$$

поэтому система (7) гиперболическая. Отметим, что система (7) к дивергентному виду не приводится.

Для бинарной смеси идеального газа с несжимаемой второй составляющей газодинамическая часть системы уравнений (7) имеет вид

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + u \frac{\partial \rho}{\partial x} + \rho \frac{\partial u}{\partial x} = 0, \quad \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial (p - \sigma)}{\partial x} = 0, \\
\frac{\partial p}{\partial t} + u \frac{\partial p}{\partial x} + \rho c^2 \frac{\partial u}{\partial x} + H \frac{\partial W}{\partial x} = 0, \\
\frac{\partial \alpha}{\partial t} + u \frac{\partial \alpha}{\partial x} - (1 - \alpha) \frac{\partial u}{\partial x} = 0,$$
(11)

где  $c = \sqrt{\frac{\gamma(p-\sigma)}{\alpha\rho}}, H = \frac{\gamma-1}{\alpha}, \alpha$  – объемная доля газа в смеси. Выражение для закона Фурье с тепловой релаксацией, учитывая соотношение  $T = T(p, \rho, \alpha)$ , перепишем как

$$\frac{\partial W}{\partial t} + u \frac{\partial W}{\partial x} + k_p \frac{\partial p}{\partial x} + k_\rho \frac{\partial \rho}{\partial x} + k_\alpha \frac{\partial \alpha}{\partial x} + \frac{W}{\tau_W} = 0,$$
(12)

где

$$k_{\rho} = \frac{\chi}{\tau_W} \frac{\partial T}{\partial \rho}, \quad k_p = \frac{\chi}{\tau_W} \frac{\partial T}{\partial p}, \quad k_{\alpha} = \frac{\chi}{\tau_W} \frac{\partial T}{\partial \alpha}$$

Систему (2), (11) и (12) представим в векторной форме (8), в которой

$$\mathbf{U} = \begin{pmatrix} \rho \\ u \\ p \\ \sigma \\ \alpha \\ W \end{pmatrix}, \quad \mathbf{A} = \begin{pmatrix} u & \rho & 0 & 0 & 0 & 0 \\ 0 & u & 1/\rho & -1/\rho & 0 & 0 \\ 0 & \rho c^2 & u & 0 & 0 & H \\ 0 & -\rho \omega^2 & 0 & u & 0 & 0 \\ 0 & \alpha - 1 & 0 & 0 & u & 0 \\ k_\rho & 0 & k_p & 0 & k_\alpha & u \end{pmatrix}, \quad \mathbf{S} = \begin{pmatrix} 0 \\ 0 \\ 0 \\ -\sigma/\tau_\sigma \\ 0 \\ -W/\tau_W \end{pmatrix}.$$
(13)

Матрица A имеет шесть действительных собственных значений:  $u\pm c_1,\ u,\ u\pm c_2,$ где

$$c_{1} = \sqrt{\frac{1}{2} \left\{ c^{2} + \omega^{2} + k_{p}H + \sqrt{c^{4} + H \left[ k_{p} \left[ 2(c^{2} + \omega^{2}) + k_{p}H \right] + 4 \left( k_{\rho} - \frac{k_{\alpha}}{\rho} (1 - \alpha) \right) \right] \right\}}},$$

$$c_{2} = \sqrt{\frac{1}{2} \left\{ c^{2} + \omega^{2} + k_{p}H - \sqrt{c^{4} + H \left[ k_{p} \left[ 2(c^{2} + \omega^{2}) + k_{p}H \right] + 4 \left( k_{\rho} - \frac{k_{\alpha}}{\rho} (1 - \alpha) \right) \right] \right\}}.$$
(14)

Отметим, что  $c_1$  определяет скорость распространения газодинамических возмущений, а  $c_2$  – тепловых. Соответствующие матрицы  $\Omega$  и  $\Lambda$  в представлении (10) имеют вид

$$\Omega = \begin{pmatrix}
-\frac{k_{\rho}}{c_{1}} & \rho\left(\frac{c_{1}^{2}}{H} - k_{p}\right) & -\frac{c_{1}}{H} & \frac{1}{c_{1}}\left(\frac{c_{1}^{2}}{H} - k_{p}\right) & -\frac{k_{\alpha}}{c_{1}} & 1\\
\frac{k_{\rho}}{c_{1}} & \rho\left(\frac{c_{1}^{2}}{H} - k_{p}\right) & \frac{c_{1}}{H} & -\frac{1}{c_{1}}\left(\frac{c_{1}^{2}}{H} - k_{p}\right) & \frac{k_{\alpha}}{c_{1}} & 1\\
-\frac{k_{\rho}}{c_{2}} & \rho\left(\frac{c_{2}^{2}}{H} - k_{p}\right) & -\frac{c_{2}}{H} & \frac{1}{c_{2}}\left(\frac{c_{2}^{2}}{H} - k_{p}\right) & -\frac{k_{\alpha}}{c_{2}} & 1\\
\frac{k_{\rho}}{c_{2}} & \rho\left(\frac{c_{2}^{2}}{H} - k_{p}\right) & \frac{c_{2}}{H} & -\frac{1}{c_{2}}\left(\frac{c_{2}^{2}}{H} - k_{p}\right) & \frac{k_{\alpha}}{c_{2}} & 1\\
1 & 0 & 0 & 0 & -\frac{\rho_{\alpha-1}}{\alpha-1} & 0\\
0 & 0 & 0 & 1 & \frac{\rho\omega^{2}}{\alpha-1} & 0
\end{pmatrix},$$

$$\Lambda = \begin{pmatrix}
u - c_{1} & 0 & 0 & 0 & 0 & 0\\
0 & u + c_{1} & 0 & 0 & 0 & 0\\
0 & 0 & u + c_{2} & 0 & 0\\
0 & 0 & 0 & 0 & u & 0\\
0 & 0 & 0 & 0 & 0 & u
\end{pmatrix}.$$
(15)

Подробнее рассмотрим пузырьковую жидкость. Без потери точности можно считать, что температура несжимаемой фракции постоянна, т.е.  $T_2 = \text{const}$ , поскольку ее доля в смеси значительна. Это предположение снимается при учете сжимаемости жидкости. Выражение для средней температуры (5) дает

$$T = \frac{\alpha^2 p}{\left[\rho - \rho_2^0 (1 - \alpha)\right] R} + (1 - \alpha) T_0, \tag{16}$$

где  $T_0$  – начальная температура среды, R – газовая постоянная. С использованием (16) коэффициенты  $k_\rho$ ,  $k_p$  и  $k_\alpha$ , которые входят в соотношения (14), принимают вид:

$$k_{\rho} = -\frac{\alpha^{2} \chi p}{\tau_{W} [\rho - \rho_{2}^{0} (1 - \alpha)]^{2} R},$$

$$k_{p} = \frac{\alpha^{2} \chi}{\tau_{W} [\rho - \rho_{2}^{0} (1 - \alpha)] R},$$

$$k_{\alpha} = \frac{\chi}{\tau_{W}} \left( \frac{\alpha p (2\rho + \alpha \rho_{2}^{0})}{[\rho - \rho_{2}^{0} (1 - \alpha)]^{2} R} - T_{0} \right).$$
(17)

В частности, для водно-воздушной смеси при нормальных условиях и объемной доле газовой составляющей  $\alpha = 0,1$  ( $\rho_2^0 = 1000 \text{ kr/m}^3$ ), значения скоростей  $c_1, c_2$  и c равны 39,38, 2,06 и 39,44 м/с соответственно. В расчетах коэффициент теплопроводности смеси определялся из выражения

$$\chi = \frac{1}{\rho} \left( \rho_1 \chi_1 + \rho_2 \chi_2 \right),$$

где  $\chi_1 = 2,58 \times 10^{-2} \text{ кг·м}/(\text{c}^3 \text{ K})$  – для воздуха,  $\chi_2 = 60, 2 \times 10^{-2} \text{ кг·м}/(\text{c}^3 \text{ K})$  – для воды, а коэффициент  $\tau_W = 10 \text{ c}$  [14]. Вязкость смеси полагалась равной вязкости жидкости  $\mu = 10^{-3} \text{ кг/(м c)}$ ,  $\tau_{\sigma} = 0,1$  с. Значения определяющих параметров гетерогенной смеси, в отличие от «чистых» газов, существенно зависят от коэффициента тепловой релаксации  $\tau_W$  и в меньшей степени от  $\mu$  и  $\tau_{\sigma}$ .

#### 2. Модель многоскоростной вязкой теплопроводной среды

Для бинарной смеси с объемной долей идеального газа  $\alpha$  и несжимаемой второй составляющей уравнения многоскоростной модели из [13], в которой дополнительно учтены вязкостные и теплопроводящие свойства смеси, принимают вид

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + u \frac{\partial \rho}{\partial x} + \rho \frac{\partial u}{\partial x} = 0, \quad \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial (p - \sigma)}{\partial x} = 0, \\
\frac{\partial p}{\partial t} + u \frac{\partial p}{\partial x} + \rho c^2 \frac{\partial u}{\partial x} + H \frac{\partial W}{\partial x} = 0, \quad \tau_\sigma \left(\frac{\partial \sigma}{\partial t} + u \frac{\partial \sigma}{\partial x}\right) + \sigma = \mu \frac{\partial u}{\partial x}, \\
\frac{\partial W}{\partial t} + u \frac{\partial W}{\partial x} + k_p \frac{\partial p}{\partial x} + k_\rho \frac{\partial \rho}{\partial x} + k_\alpha \frac{\partial \alpha}{\partial x} + \frac{W}{\tau_W} = 0, \\
\frac{\partial \alpha}{\partial t} + u_s \frac{\partial \alpha}{\partial x} - (1 - \alpha) \frac{\partial u_s}{\partial x} = 0, \quad \frac{\partial u_s}{\partial t} + u_s \frac{\partial u_s}{\partial x} + \frac{1}{\rho_s} \frac{\partial p}{\partial x} - G \frac{\partial \alpha}{\partial x} = S,$$
(18)

где

$$c = \sqrt{\frac{\gamma(p-\sigma)}{\alpha\rho}}, \quad H = \frac{\gamma-1}{\alpha}, \quad G = \frac{p}{(1-\alpha)\rho_{\rm s}},$$
$$k_{\rho} = \frac{\chi}{\tau_W} \frac{\partial T}{\partial \rho}, \quad k_p = \frac{\chi}{\tau_W} \frac{\partial T}{\partial p}, \quad k_{\alpha} = \frac{\chi}{\tau_W} \frac{\partial T}{\partial \alpha}.$$

Характеристическое уравнение системы (18) определяется из соотношения

$$\begin{vmatrix} \xi - u & -\rho & 0 & 0 & 0 & 0 & 0 \\ 0 & \xi - u & -1/\rho & 1/\rho & 0 & 0 & 0 \\ 0 & -\rho c^2 & \xi - u & 0 & -H & 0 & 0 \\ 0 & \mu/\tau_{\sigma} & 0 & \xi - u & 0 & 0 & 0 \\ -k_{\rho} & 0 & -k_{p} & 0 & \xi - u & -k_{\alpha} & 0 \\ 0 & 0 & 0 & 0 & 0 & \xi - u_{s} & 1 - \alpha \\ 0 & 0 & -1/\rho_{s} & 0 & 0 & G & \xi - u_{s} \end{vmatrix} = 0,$$

или, раскрывая определитель, получим

$$\lambda(\xi) = \left[ (\xi - u_{\rm s})^2 - (1 - \alpha)G \right] (\xi - u)^5 + \\ + \left\{ \frac{(1 - \alpha)k_{\alpha}H}{\rho_s} - \left[ (\xi - u_s)^2 - (1 - \alpha)G \right] \left( c^2 + k_p H + \frac{\mu}{\rho\tau_{\sigma}} \right) \right\} (\xi - u)^3 + \\ + \left\{ H \left[ (\xi - u_{\rm s})^2 - (1 - \alpha)G \right] \left( \frac{\mu k_p}{\rho\tau_{\sigma}} - k_\rho \right) - \frac{\mu (1 - \alpha)k_{\alpha}H}{\rho_s \rho} \right\} (\xi - u) = 0.$$
(19)

Выписать аналитические выражения для всех корней уравнения (19) не удается. Однако, если в выражении (19) положить  $k_{\alpha} = 0$ , то оно преобразуется к виду

$$\lambda_1(\xi) = (\xi - u) \left[ (\xi - u_s)^2 - (1 - \alpha)G \right] \times \\ \times \left[ (\xi - u)^4 - \left( c^2 + k_p H + \frac{\mu}{\rho \tau_\sigma} \right) (\xi - u)^2 - \left( k_\rho - \frac{\mu k_p}{\rho \tau_\sigma} \right) H \right] = 0,$$

$$(20)$$

корни которого

 $c_2$ 

$$u, u \pm c_1, u \pm c_2, u_s \pm c_3,$$

где

$$c_{1} = \sqrt{\frac{1}{2} \left\{ c^{2} + \omega^{2} + k_{p}H + \sqrt{c^{4} + H \left(k_{p} \left[2(c^{2} + \omega^{2}) + k_{p}H\right] + 4k_{\rho}\right)} \right\}},$$
$$= \sqrt{\frac{1}{2} \left\{ c^{2} + \omega^{2} + k_{p}H - \sqrt{c^{4} + H \left(k_{p} \left[2(c^{2} + \omega^{2}) + k_{p}H\right] + 4k_{\rho}\right)} \right\}}, \quad c_{3} = \sqrt{\frac{p}{\rho_{s}}}.$$

Отметим, что для газожидкостных систем условие  $k_{\alpha} = 0$  практически не меняет вид характеристического полинома, что видно из рис. 1, где приведены зависимости  $\lambda(\xi)$  и  $\lambda_1(\xi)$ для водно-воздушной смеси с параметрами:  $\alpha = 0, 9, T_0 = 293$  K,  $\rho_1^0 = 1, 19$  кг/м<sup>3</sup>,  $\gamma = 1, 4, \rho_s = 1000$  кг/м<sup>3</sup>,  $\chi = 2,58 \times 10^{-2}$  кг·м /(c<sup>3</sup> K),  $\chi_s = 60, 2 \times 10^{-2}$  кг·м/(c<sup>3</sup> K),  $\tau_W = 10^{-2}$  с,  $\mu = 0,01$  кг/(м с),  $\tau_{\sigma}=0,1$  с. С точностью до графического представления полиномы (19) и (20) совпадают. Для других многокомпонентных систем условие  $k_{\alpha} = 0$  может оказаться неприемлемым, в этом случае корни характеристического уравнения необходимо определять численно из (19).

#### 3. Автомодельные решения

Решение системы (7) будем искать в виде  $\rho = \rho(\xi), u = u(\xi), p = p(\xi), \sigma = \sigma(\xi),$  $W = W(\xi), \rho_i^0 = \rho_i^0(\xi), \alpha_i = \alpha_i(\xi), \alpha_j = \alpha_j(\xi),$  где  $\xi = x - Dt$ . При учете соотношений

$$\frac{\partial}{\partial t} = \frac{d}{d\xi} \frac{\partial \xi}{\partial t} = -D \frac{d}{d\xi}, \quad \frac{\partial}{\partial x} = \frac{d}{d\xi} \frac{\partial \xi}{\partial x} = \frac{d}{d\xi}, \tag{21}$$



**Рис. 1**. Зависимости  $\lambda(\xi)$  и  $\lambda_1(\xi)$  (кривые 1 и 2) для водно-воздушной смеси

система (7) приводится к системе обыкновенных дифференциальных уравнений:

$$\begin{split} (u-D)\frac{d\rho}{d\xi} + \rho\frac{du}{d\xi} &= 0, \quad (u-D)\frac{du}{d\xi} + \frac{1}{\rho}\frac{dp}{d\xi} - \frac{1}{\rho}\frac{d\sigma}{d\xi} = 0, \quad (u-D)\frac{dp}{d\xi} + \rho c^2\frac{du}{d\xi} + H\frac{dW}{d\xi} = 0, \\ (u-D)\frac{dW}{d\xi} + k_\rho\frac{d\rho}{d\xi} + k_p\frac{dp}{d\xi} + \sum_{i=1}^{m-1} \left(k_{\alpha_i}\frac{d\alpha_i}{d\xi} + k_{\rho_i^0}\frac{d\rho_i^0}{d\xi}\right) + \sum_{j=m+1}^n k_{\alpha_j}\frac{d\alpha_j}{d\xi} + \frac{W}{\tau_W} = 0, \\ (u-D)\frac{d\sigma}{d\xi} - \frac{\mu}{\tau_\sigma}\frac{du}{d\xi} + \frac{\sigma}{\tau_\sigma} = 0, \quad (u-D)\frac{d\rho_i^0}{d\xi} + \rho_i^0G_i\frac{du}{d\xi} = 0, \\ (u-D)\frac{d\alpha_i}{d\xi} + \alpha_i(1-G_i)\frac{du}{d\xi} = 0, \quad i=1,\dots,m-1; \\ (u-D)\frac{d\alpha_j}{d\xi} + \alpha_j\frac{du}{d\xi} = 0, \quad j=m+1,\dots,n. \end{split}$$

В частности, для бинарной смеси идеального газа с несжимаемой второй составляющей соответствующая система уравнений запишется как

$$(u-D)\frac{d\rho}{d\xi} + \rho\frac{du}{d\xi} = 0, \quad (u-D)\frac{du}{d\xi} + \frac{1}{\rho}\frac{dp}{d\xi} - \frac{1}{\rho}\frac{d\sigma}{d\xi} = 0,$$
  

$$(u-D)\frac{dp}{d\xi} + \rhoc^{2}\frac{du}{d\xi} + H\frac{dW}{d\xi} = 0,$$
  

$$(u-D)\frac{dW}{d\xi} + k_{\rho}\frac{d\rho}{d\xi} + k_{p}\frac{dp}{d\xi} + k_{\alpha}\frac{d\alpha}{d\xi} + \frac{W}{\tau_{W}} = 0,$$
  

$$(u-D)\frac{d\sigma}{d\xi} - \frac{\mu}{\tau_{\sigma}}\frac{du}{d\xi} + \frac{\sigma}{\tau_{\sigma}} = 0, \quad (u-D)\frac{d\alpha}{d\xi} - (1-\alpha)\frac{du}{d\xi} = 0.$$
(22)

Систему (22) перепишем в удобном для интегрирования виде



**Рис. 2**. Зависимости  $p(\xi)/p_0$  (кривая 1),  $\sigma(\xi)/\sigma_0(2)$ ,  $u(\xi)$ ,  $\alpha(\xi)$ ,  $W(\xi)/|W_0|$  для водновоздушной смеси (односкоростная модель)

$$\frac{du}{d\xi} = \Psi, \quad \frac{d\rho}{d\xi} = A\Psi, \quad \frac{d\sigma}{d\xi} = E\Psi + F, \quad \frac{d\alpha}{d\xi} = B\Psi, \\ \frac{dp}{d\xi} = \frac{F}{\Phi} \left[ H \left( k_{\rho}A + k_{\alpha}B - \frac{EW}{\tau_{W}F} \right) - \rho(u - D) \left( c^{2} - \frac{HW}{\tau_{W}F} \right) \right], \quad (23)$$
$$\frac{dW}{d\xi} = \frac{1}{\Phi} \left[ \rho c^{2} \left( \frac{W}{\tau_{W}} + k_{p}F \right) - (u - D) \left\{ \frac{W}{\tau_{W}} \left[ \rho(u - D) - E \right] + F \left( k_{\rho}A + k_{\alpha}B \right) \right\} \right],$$

где

$$A = -\frac{\rho}{u-D}, \quad B = \frac{1-\alpha}{u-D}, \quad E = \frac{\mu}{\tau_{\sigma}(u-D)}, \quad F = -\frac{\sigma}{\tau_{\sigma}(u-D)}$$
  
$$\Phi = (u-D) \left\{ \rho \left[ (u-D)^2 - c^2 \right] - \rho k_p H - uE \right\} + H \left( k_\rho A + k_\alpha B \right), \\\Psi = \frac{F}{\Phi} \left[ (u-D)^2 - H \left( k_p + \frac{W}{\tau_W F} \right) \right].$$

В качестве примера рассмотрена задача о движении волны по неподвижной однородной газожидкостной смеси с параметрами:  $\alpha_0 = 0.9$ ,  $T_0 = 293$  K,  $\rho_{10}^0 = 1.19$  кг/м<sup>3</sup>,  $\gamma = 1.4$ ,  $\rho_s = 1000$  кг/м<sup>3</sup>,  $\chi = 2.58 \times 10^{-2}$  кг·м/(с<sup>3</sup> K),  $\chi_s = 60.2 \times 10^{-2}$  кг м/(с<sup>3</sup> K),  $\tau_W = 10^2$  с,  $\mu = 0.01$  кг/(м с),  $\tau_{\sigma} = 0.1$  с. Скорость перемещения волны полагалась равной D = -39.112 м/с.

Отметим, что из-за особенностей в системе (23) найти распределение параметров во всем фронте волны не удается. С использованием численного метода Рунге – Кутта решалась задача Коши на отрезке от  $\xi_{-} = 0,005$  до ближайшей особой точки. На рис. 2 приведены результаты вычислений для варианта:  $p(\xi_{-}) = 0,1$  МПа,  $u(\xi_{-}) = 0, W(\xi_{-}) = -10^3 \text{ Дж}/(\text{м}^2 \text{ с}), \sigma(\xi_{-}) = 10^4 \text{ Па.}$ 

При рассмотрении многоскоростной модели, учитывая соотношения (18), система (17) приводится к системе обыкновенных дифференциальных уравнений:

$$(u-D)\frac{d\rho}{d\xi} + \rho\frac{du}{d\xi} = 0, \quad (u-D)\frac{du}{d\xi} + \frac{1}{\rho}\frac{dp}{d\xi} = 0, \quad (u-D)\frac{dp}{d\xi} + \rho c^2\frac{du}{d\xi} + H\frac{dW}{d\xi} = 0,$$

$$(u-D)\frac{dW}{d\xi} + k_\rho\frac{d\rho}{d\xi} + k_p\frac{dp}{d\xi} + k_\alpha\frac{d\alpha}{d\xi} + \frac{W}{\tau_W} = 0,$$

$$(u_s-D)\frac{d\alpha}{d\xi} - (1-\alpha)\frac{du_s}{d\xi} = 0, \quad (u_s-D)\frac{du_s}{d\xi} + \frac{1}{\rho_s}\frac{dp}{d\xi} - G\frac{d\alpha}{d\xi} = S.$$
(24)

Перепишем (24) в удобном для интегрирования виде

$$\frac{du}{d\xi} = \Phi, \quad \frac{d\rho}{d\xi} = A\Phi, \\
\frac{d\alpha}{d\xi} = B\Psi, \quad \frac{dp}{d\xi} = M\Phi + L, \\
\frac{d\sigma}{d\xi} = K\Phi + L, \quad \frac{dW}{d\xi} = P\Phi + R, \\
\frac{du_{\rm s}}{d\xi} = \Psi,$$
(25)

где

$$\begin{split} A &= -\frac{\rho}{u-D}, \quad B = \frac{1-\alpha}{u_{\rm s}-D}, \quad K = \frac{\mu}{\tau_{\sigma}(u-D)}, \quad L = -\frac{\sigma}{\tau_{\sigma}(u-D)}, \\ M &= K-\rho(u-D), \quad P = -\frac{M\left(u-D\right)+\rho c^2}{H}, \quad R = -\frac{L\left(u-D\right)}{H}, \\ X &= (u-D)P + k_{\alpha}A + k_pM, \quad Y = -k_pL - (u-D)R - W/\tau_W. \\ \Phi &= \frac{\rho_{\rm s}Y(u_{\rm s}-D-BG) + k_{\alpha}B(L-\rho_{\rm s}S)}{\rho_{\rm s}X(u_{\rm s}-D-BG) - k_{\alpha}BM}, \quad \Psi = -\frac{MY + X(L-\rho_{\rm s}S)}{\rho_{\rm s}X(u_{\rm s}-D-BG) - k_{\alpha}BM}. \end{split}$$

Как и в предыдущей задаче решалась задача Коши на отрезке от  $\xi_{-} = -0,005$ . На рис. 3 представлены результаты интегрирования системы (25) для вариантов с коэффициентом  $k_{\alpha}$ , равным нулю и рассчитанным по формуле (17). Исходные данные для задачи следующие:  $D = -39,178 \text{ м/c}, \ p(\xi_{-}) = 0,1 \text{ МПа}, \ u(\xi_{-}) = 0, \ u_{\rm s}(\xi_{-}) = 0, \ W(\xi_{-}) = -10^3 \text{ дж/(м}^2 \text{ c}),$  $\sigma(\xi_{-}) = 10^4 \text{ Па}, \ S = 0.$  Параметры водно-воздушной смеси те же, что и в первом примере.

Полученные решения автомодельных задач могут быть использованы при тестировании численных методов, разрабатываемых для интегрирования общих уравнений моделей (3) и (18).

#### Заключение

Представлены модифицированные модели одно- и многоскоростной многокомпонентной среды, учитывающие вязкостные и теплопроводящие свойства смеси. Показано, что при использовании релаксационных законов для диссипативных процессов системы уравнений относятся к гиперболическому типу. Для рассматриваемых моделей среды исследованы автомодельные решения типа бегущих волн, которые в дальнейшем могут быть использованы при конструировании решателей задачи Римана, используемых в численных схемах годуновского типа.



**Рис. 3**. Зависимости  $p(\xi)/p_0$  (кривая 1),  $\sigma(\xi)/\sigma_0$  (2),  $u(\xi)$  (3),  $u_s(\xi)$  (4),  $\rho(\xi)/\rho_0$ ,  $W(\xi)/|W_0|$  для водно-воздушной смеси (многоскоростная модель).  $k_{\alpha}$  из (17) – сплошные кривые; $k_{\alpha} = 0$  – кружочки

#### Обозначения

c – скорость звука в смеси;  $c_{*i}$ ,  $\gamma_i$ ,  $\rho_{*i}$  – константы уравнения состояния; D – скорость перемещения волны; m – число сжимаемых фракций в смеси; n – общее количество фракций; p – давление; **u** – вектор скорости; **F** – плотность массовой силы;  $J_{ij}$  – интенсивность превращения массы из *i*-й фракции в *j*-ю на единицу объема смеси;  $Q_{ij}$  – тепловыделение в единицу времени на единицу объема смеси вследствие превращения *i*-й фракции в *j*-ю; T и **W** – осредненные температура и вектор плотности теплового потока;  $\alpha_i$  – объемная доля *i*-й фракции в смеси;  $\delta_{ij}$  – символ Кронекера;  $\xi$  – автомодельная переменная;  $\rho$  – плотность смеси;  $\rho_i^0$  – истинная плотность *i*-й фракции;  $\rho_s$  – плотность несжимаемой фракции;  $\rho_i = \alpha_i \rho_i^0$  – приведенная плотность *i*-й фракции;  $\varepsilon_i$  – удельная внутренняя энергия *i*-го компонента;  $\sigma$  – вязкое напряжение;  $\mu$  – коэффициент вязкости;  $\chi$  – коэффициент теплопроводности смеси;  $\tau_W$  и  $\tau_{\sigma}$  – времена тепловой релаксации смеси и релаксации вязких напряжений. Индексы: 0 – в невозмущенной среде; *i* – для сжимаемых фракций; *j* – для несжимаемых.

## Литература

1. Суров, В.С. Об отражении воздушной ударной волны от слоя пены / В.С. Суров // Теплофизика высоких температур. – 2000. – Т. 38, № 1. – С. 101–110.

- 2. Суров, В.С. К расчету ударно-волновых процессов в пузырьковых жидкостях / В.С. Суров // Журн. техн. физики. 1998. Т. 68, № 11. С. 12–19.
- 3. Суров, В.С. О локализации контактных поверхностей в многожидкостной гидродинамике / В.С. Суров // Инженерно-физ. журн. – 2010. – Т. 83, № 3. – С. 518–527.
- 4. Суров, В.С. Односкоростная модель гетерогенной среды с гиперболичным адиабатическим ядром / В.С. Суров // Журнал вычисл. математики и мат. физики. 2008. Т. 48, № 6. С. 1111–1125.
- 5. Wackers, J. A fully conservative model for compressible two-fluid flow / J. Wackers, B. Koren // J. Numer. Meth. Fluids. 2005. Vol. 47. P. 1337– 343.
- Murrone, A. A five equation reduced model for compressible two phase flow problems / A. Murrone, H. Guillard // J. Comput. Phys. – 2005. – V. 202. – P. 664–698.
- Kreeft, J.J. A new formulation of Kapila's five-equation model for compressible two-fluid flow, and its numerical treatment / J.J. Kreeft, B. Koren // J. Comput. Phys. – 2010. – V. 229. – P. 6220–6242.
- 8. Cattaneo, C. Sur une forme de l'equation de la chaleur elinant le paradoxe d'une propagation instantance / C. Cattaneo // CR. Acad. Sci. 1958. V. 247. P. 431–432.
- 9. Dai, W. A mathematical model for skin burn injury induced by radiation heating / W. Dai, H. Wang, P.M. Jordan // Int. J. Heat and Mass Transfer. 2008. V. 51. P. 5497–5510.
- Суров, В.С. Гиперболическая модель односкоростной многокомпонентной теплопроводной среды / В.С. Суров // Теплофизика высоких температур. 2009. Т. 47, № 6. С. 905–913.
- 11. Самарский, А.А. Разностные методы решения задач газовой динамики / А.А. Самарский, Ю.П. Попов. М.: Наука, 1980.
- 12. Лодж, А.С. Эластичные жидкости / А.С. Лодж. М.: Наука, 1969.
- 13. Суров, В.С. Гиперболическая модель многоскоростной гетерогенной среды / В.С. Суров // Инженерно-физ. журн. 2012. Т. 85, № 3. С. 495–502.
- Kaminski, W. Hyperbolic heat conduction equation for materials with a non-homogeneous inner structure / W. Kaminski, // Trans. of the ASME. J. of Heat Transfer. – 1990. – V. 112. – P. 555.

Виктор Сергеевич Суров, доктор физико-математических наук, профессор, кафедра «Вычислительная механика сплошных сред», Южно-Уральский государственный университет (г. Челябинск, Российская Федерация), svs@csu.ru.

Иван Владимирович Березанский, аспирант, кафедра «Вычислительная механика сплошных сред», Южно-Уральский государственный университет (г. Челябинск, Российская Федерация), mynameivanych@gmail.com.

## Bulletin of the South Ural State University. Series «Mathematical Modelling, Programming & Computer Software», 2013, vol. 6, no. 1, pp. 72–84.

#### MSC 35Q35

## The New Hyperbolic Models of Heterogeneous Environments

**V.S. Surov,** South Ural State University, Chelyabinsk, Russian Federation, svs@csu.ru, **I.V. Berezansky**, South Ural State University, Chelyabinsk, Russian Federation, mynameivanych@gmail.com Invention mathematically and physically correct models multiphase environment is an important problem, since many of the available models of heterogeneous environment are not such. In this paper, for multi-component environment offers two new models - single- and multi-velocity approximations. The models are based on the laws of conservation. Viscous and heat-conducting properties of the mixture are considered. For the described models is constructed automodels solution kind of traveling wave. On the example of a binary mixture have done of calculations for single- and multi-velocity approximations. It is shown that, if the use of the relaxation of the laws for the dissipative processes then the system of equations are hyperbolic.

Keywords: multicomponent viscous heat-conducting mixture, singlevelocity and multivelocity multicomponent medium, hyperbolic systems of partial differential equations, automodel solutions.

### References

- Surov V.S. Reflection of the Air Shock Wave from the Foam Layer. *High Temperature*, 2000, vol. 38, no. 1, pp. 101–110.
- Surov V.S. Calculation of Shock Wave Propagation in Bubbly Liquids. Technical Physics. The Russian J. of Applied Physics, 1998, vol. 68, no. 11, pp. 12–19.
- Surov V.S. Localization of Contact Surfaces in Multifluid Hydrodynamics. J. of Engineering Physics and Thermophysics, 2010, vol. 83, no. 3, pp. 518–527.
- 4. Surov V.S. Single Velocity Model of Heterogeneous Media with Hyperbolic Adiabatic Core. Computational Mathematics and Mathematical Physics, 2008, vol. 48, no. 6, pp. 1111–1125.
- Wackers J.A., Koren B. Fully Conservative Model for Compressible Two-Fluid Flow. J. Numer. Meth. Fluids, 2005, vol. 47, pp. 1337–1343.
- Murrone A.A., Guillard H. Five Equation Reduced Model for Compressible Two Phase Flow Problems. J. Comput. Phys., 2005, vol. 202, pp. 664 – 698.
- Kreeft J.J., Koren B.A. New Formulation of Kapila's Five-Equation Model for Compressible Two-Fluid Flow, and its Numerical Treatment. J. Comput. Phys, 2010, vol. 229, pp. 6220–6242.
- 8. Cattaneo C. Sur une forme de l'equation de la chaleur elinant le paradoxe d'une propagation instantance. CR. Acad. Sci., 1958, vol. 247, pp. 431–432.
- Dai W., Wang H., Jordan P.M. A Mathematical Model for Skin Burn Injury Induced by Radiation Heating. Int. J. Heat and Mass Transfer, 2008, vol. 51, pp. 5497–5510.
- Surov, V.S. Hyperbolic Model Single-Velocity Multi-Component Heat Conductive Medium. High Temperature, 2009, vol. 47, no. 6, pp. 905 – 913.
- Samarskiy A.A., Popov U.P. Difference Methods for Solving Problems of Gas Dynamics. Moscow, Nauka, 1980. (in Rusian)
- 12. Lodge A.S. Elastic Fluids. Moscow, Nauka, 1969.(in Rusian)
- Surov V.S. Hyperbolic Model Single Velocity Heterogeneous Environment. J. of Engineering Physics and Thermophysics, 2012, vol. 85, no. 3, pp. 495–502.
- 14. Kaminski W. Hyperbolic Heat Conduction Equation for Materials with a Non-homogeneous Inner Structure. Trans. of the ASME. J. of Heat Transfer, 1990, vol. 112, pp. 555.

Поступила в редакцию 21 ноября 2012 г.