

УДК 539.3

## МАТЕМАТИЧЕСКОЕ МОДЕЛИРОВАНИЕ МНОГОКОМПОНЕНТНЫХ ДЕФОРМИРУЕМЫХ СРЕД

Б.Е. Победря, И.Л. Гузей (Москва)

### Abstract.

*The basic postulates of continuous medium mechanics are generalized on a case of a multicomponent medium. The integrated statements of postulates and differential corollaries from them are given.*

### §1. Постулаты МСС и дифференциальные следствия из них

В механике сплошной среды вводятся постулаты, справедливые для любого объема  $V$ , содержащегося в этой сплошной среде, который ограничивается замкнутой поверхностью  $\Sigma$  [1,2].

Первый постулат называется законом сохранения масс:

$$\frac{d}{dt} \int_V \rho dV = 0. \quad (1)$$

Здесь  $\rho(x_1, x_2, x_3, t)$  - плотность вещества.

Второй постулат -- это закон изменения количества движения:

$$\frac{d}{dt} \int_V \rho \frac{d\vec{v}}{dt} dV = \int_V \rho \vec{F} dV + \int_{\Sigma} \vec{S}^{(n)} d\Sigma \quad (2)$$

Здесь  $\vec{v}$  - вектор скорости,  $\vec{F}$  - плотность массовых сил,  $\vec{S}^{(n)}$  - поверхностная нагрузка, действующая на площадке с единичным вектором нормали  $\vec{n}$ :

$$\vec{S}^{(n)} = \vec{S}_i n_i, \quad \vec{S}_i = \sigma_{ij} \vec{e}_j, \quad (3)$$

где  $\sigma_{ij}$  - компонента тензора напряжений. Мы будем рассматривать всюду малые деформации [2], так что эйлеровы координаты совпадают с лагранжевыми. Все события происходят в пространстве  $R^1(0, t) \times R^3(x_1, x_2, x_3)$  [3]. В пространстве  $R^3$  можно ввести радиус-вектор  $\vec{r}$  [2]. Тогда постулат об изменении момента количества движения или кинетического момента можно записать в виде

$$\frac{d}{dt} \int_V \vec{r} \times \rho \frac{d\vec{v}}{dt} dV = \int_V \vec{r} \times \rho \vec{F} dV + \int_{\Sigma} \vec{r} \times \vec{S}^{(n)} d\Sigma \quad (4)$$

Если рассматриваются неизотермические процессы, то следует привлечь законы термодинамики.

Первый закон термодинамики (закон сохранения энергии) может быть сформулирован в виде

$$dE + dK = \delta Q + \delta A^{(e)}, \quad (5)$$

где  $E$  - внутренняя энергия среды, которая связана с плотностью внутренней энергии  $e$  соотношением

$$E = \int_V \rho e dV; \quad (6)$$

$K$  - кинетическая энергия,

$$K = \frac{1}{2} \int_V \rho \vec{v} \cdot \vec{v} dV; \quad (7)$$

$\delta Q$  - изменение внешнего притока тепла:

$$\delta Q \equiv dt \left[ \int_V \rho q dV - \int_{\Sigma} q^{(n)} d\Sigma \right], \quad (8)$$

где  $q$  - массовый источник тепла,  $q^{(n)}$  - приток тепла через поверхность с единичным вектором нормали  $\vec{n} = n_i \vec{e}_i$ :

$$q^{(n)} = q_i n_i; \quad (9)$$

$\delta A^{(e)}$  - изменение работы внешних сил

$$\delta A = dt \left[ \int_V \rho \vec{F} \cdot \vec{v} dV - \int_{\Sigma} \vec{S}^{(n)} \cdot \vec{v} d\Sigma \right]. \quad (10)$$

Используя теорему живых сил

$$dK = \delta A^{(e)} + \delta A^{(i)}, \quad (11)$$

где  $\delta A^{(i)}$  - изменение работы внутренних сил

$$\delta A^{(i)} \equiv dt \int_V \sigma_{ij} v_{ij} dV, \quad (12)$$

а  $v_{ij}$  - компоненты тензора скоростей деформации, равные

$$v_{ij} = \frac{1}{2} (v_{i,j} + v_{j,i}), \quad (13)$$

первый закон термодинамики (5) можно записать в виде

$$dE = \delta Q - \delta A^{(i)}. \quad (14)$$

Внутренняя энергия  $E$  и её плотность  $e$  являются функциями термодинамических параметров состояния, задание которых и определяет математическую модель среды.

Второй закон термодинамики

$$TdS = \delta Q + W^* dt \quad (15)$$

гарантирует существование ещё одной функции термодинамических параметров состояния – энтропии  $S$  или её плотности  $s$  :

$$S \equiv \int_V \rho S dV. \quad (16)$$

В формулировку второго закона термодинамики входит также функция рассеивания (диссипации)  $W^*$  или её плотность  $w^*$  :

$$W^* \equiv \int w^* dV. \quad (17)$$

При этом для обратимых сред  $W^* = 0$  , а для необратимых  $W^* > 0$  . При построении математической модели сплошной среды задают конкретное выражение функции рассеивания.

Первый закон термодинамики (5) или (14) может быть сформулирован в интегральном виде соответственно

$$\frac{d}{dt} \int_V \rho \left( e + \frac{\mathbf{v} \cdot \mathbf{v}}{2} \right) dV = \int_V \left[ \rho q + \sum_{\alpha=1}^m \rho^{(\alpha)} \mathbf{F}^{(\alpha)} \cdot \mathbf{v}^{(\alpha)} \right] dV + \int_{\Sigma} \left[ \mathbf{S}^{(n)} \cdot \mathbf{v} - q^{(n)} \right] d\Sigma, \quad (18)$$

$$\frac{d}{dt} \int_V \rho e dV = \int_V \left[ \rho q + \sum_{\alpha=1}^m \mathbf{F}^{(\alpha)} \cdot \mathbf{j}^{(\alpha)} + \sigma_{ij} v_{ij} \right] dV - \int_{\Sigma} q^{(n)} d\Sigma. \quad (19)$$

Точно так же на основании (15) может быть дана интегральная формулировка второго закона термодинамики

$$\frac{d}{dt} \int_V \rho s dV = \int_V \frac{\rho q}{T} dV - \int_S \frac{q^{(n)}}{T} dS + \int_V \left[ \frac{w^*}{T} - \frac{q_i T_{,i}}{T^2} \right] dV. \quad (20)$$

Можно дать дифференциальные следствия из интегральных формулировок основных постулатов МСС. Так из закона сохранения масс (1) следует уравнение неразрывности

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \text{div}(\rho \mathbf{v}) = 0. \quad (21)$$

Из закона об изменении количества движения (2) следуют уравнения движения сплошной среды в векторной форме

$$\rho \frac{d\vec{v}}{dt} = \rho \vec{F} + \vec{S}_{,i} \quad (22)$$

или в компонентах

$$\rho \frac{dv_i}{dt} = \rho F_i + \sigma_{j,i} \quad (23)$$

Из закона об изменении кинетического момента (4) следует симметричность тензора напряжений  $\sigma$  :

$$\sigma_{ij} = \sigma_{ji}. \quad (24)$$

Дифференциальным следствием первого закона термодинамики является уравнение

$$\rho \frac{de}{dt} + \frac{\rho}{2} \frac{d(\vec{v} \cdot \vec{v})}{dt} = \sigma_{ij} \cdot v_{ij} + \rho \vec{F} \cdot \vec{v} + \rho q - q_{i,i} \quad (25)$$

из интегральной формы (18) и

$$\rho \frac{de}{dt} = \sigma_{ij} v_{ij} + \rho q - q_{i,i} \quad (26)$$

из интегральной формы (19).

Дифференциальным следствием второго закона термодинамики (20) является уравнение

$$\rho T \frac{ds}{dt} = \rho q - q_{i,i} + w^* \quad (27)$$

Уравнение (27) называется уравнением притока тепла. Обычно полагают справедливым классический закон теплопроводности Фурье

$$q_i = -\Lambda_{ij} T_{,j}, \quad (28)$$

где  $\Lambda$  - тензор теплопроводности. Для изотропной среды

$$\Lambda_{ij} = \Lambda \delta_{ij}. \quad (29)$$

Таким образом, для однородной изотропной среды уравнение притока тепла (27) имеет вид

$$\rho T \frac{ds}{dt} = \Lambda \Delta T + \rho q + w^* \quad (30)$$

## §2. Основные уравнения для многокомпонентной среды

Для многокомпонентной среды некоторые постулаты приходится изменить. В связи с этим изменяются и основные уравнения.

Пусть каждая частица сплошной среды содержит  $m$  подчастиц (компонентов). Каждый компонент имеет плотность  $\rho^{(\alpha)}$ ,  $\alpha = 1, \dots, m$ . Суммарная плотность частицы вещества равна  $\rho$ :

$$\rho = \sum_{\alpha=1}^m \rho^{(\alpha)} \quad (1)$$

Скорость каждого компонента обозначим через  $\vec{v}^{(\alpha)}$ . Тогда скорость каждой частицы сплошной среды  $\vec{v}$  можно представить как центр масс подчастиц:

$$\vec{v} = \sum_{\alpha=1}^m \frac{\rho^{(\alpha)} \vec{v}^{(\alpha)}}{\rho} \quad (2)$$

Определим диффузионный поток  $\vec{j}^{(\alpha)}$  формулой [4]

$$\vec{j}^{(\alpha)} = \rho^{(\alpha)} (\vec{v}^{(\alpha)} - \vec{v}) \quad (3)$$

Из (1)-(3) следует, что

$$\sum_{\alpha=1}^m j^{(\alpha)} = 0 \quad (4)$$

Введём величину массовой концентрации компонента  $\alpha$ :

$$c^{(\alpha)} \equiv \rho^{(\alpha)} / \rho \quad (5)$$

Из (1) и (5) следует, что

$$\sum_{\alpha=1}^m c^{(\alpha)} = 1 \quad (6)$$

В литературе встречаются и другие характеристики, описывающие концентрацию вещества [5]. Например, объёмная концентрация

$$v^{(\alpha)} = V^{(\alpha)} / V \quad (7)$$

т. е. отношение объёма, занимаемого компонентом  $\alpha$ , ко всему объёму  $V$ ; молярный объём компонента

$$\omega^{(\alpha)} = V^{(\alpha)} / N^{(\alpha)} \quad (8)$$

где  $N^{(\alpha)}$  - число частиц компонента  $\alpha$ . Количество частиц, приходящееся на единицу объёма,

$$n^{(\alpha)} = N^{(\alpha)} / V \quad (9)$$

и т.п.

Иначе вводятся и диффузионные потоки. Например,

$$i^{(\alpha)} = n^{(\alpha)} v^{(\alpha)} \quad (10)$$

В отличие от (4) сумма этих потоков не равна нулю, но

$$\sum_{\alpha=1}^m \omega^{(\alpha)} i^{(\alpha)} = 0 \quad (11)$$

В многокомпонентной среде могут происходить химические реакции со скоростями  $J_I$ ,  $I=1,2,\dots,N$ . Пусть  $v_{\alpha I}$ -коэффициенты, пропорциональные стехиометрическим коэффициентам  $\alpha=1,2,\dots,m$ . Тогда для каждого компонента будет изменяться и постулат (1.1), который для каждого компонента может быть записан в виде

$$\frac{d}{dt} \int_V \rho^{(\alpha)} dV = \int_V R_{\alpha} dV \quad (12)$$

Соответствующее уравнение неразрывности для компонента  $\alpha$  имеет вид

$$\frac{\partial \rho^{(\alpha)}}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho^{(\alpha)} v^{(\alpha)}) = \sum_{I=1}^N v_{\alpha I} J_I \equiv R_{\alpha} \quad (13)$$

где

$$\frac{\partial \rho^{(\alpha)}}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho^{(\alpha)} v^{(\alpha)}) = \sum_{I=1}^N v_{\alpha I} J_I \equiv R_{\alpha} \quad (14)$$

Просуммировав уравнения (13) по всем компонентам, получим на основании (1) и (2) уравнение неразрывности (1.21) для всей частицы. При этом очевидно

$$\sum_{\alpha=1}^m R_{\alpha} = 0 \quad (15)$$

Уравнения (13) запишем несколько в другом виде. Для этого добавим в левую часть (13) и вычтем из неё выражение  $\frac{\partial \rho^{(\alpha)}}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho^{(\alpha)} \mathbf{v}^{(\alpha)}) = \sum_{l=1}^N v_{\omega l} J_l \equiv R_{\alpha}$ , а также добавим нулевое слагаемое

$$- \rho^{(\alpha)} \left[ \frac{1}{\rho} \frac{d\rho}{dt} + \operatorname{div} \bar{\mathbf{v}} \right], \quad (16)$$

тогда имеем

$$\begin{aligned} & \frac{\partial \rho^{(\alpha)}}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho^{(\alpha)} \bar{\mathbf{v}}^{(\alpha)}) = \\ & = \frac{\partial \rho^{(\alpha)}}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho^{(\alpha)} \bar{\mathbf{v}}^{(\alpha)} + \rho^{(\alpha)} \bar{\mathbf{v}} - \rho^{(\alpha)} \bar{\mathbf{v}}) - \rho^{(\alpha)} \left[ \frac{1}{\rho} \frac{d\rho}{dt} + \operatorname{div} \bar{\mathbf{v}} \right] = \\ & = \frac{\partial \rho^{(\alpha)}}{\partial t} + \operatorname{div}[\rho^{(\alpha)}(\bar{\mathbf{v}}^{(\alpha)} - \bar{\mathbf{v}})] + \rho_{,i}^{(\alpha)} v_i + \rho^{(\alpha)} v_{i,i} - \rho^{(\alpha)} v_{i,i} - \frac{\rho^{(\alpha)}}{\rho} \frac{d\rho}{dt} - \rho^{(\alpha)} v_{i,i} = \\ & = \frac{d\rho^{(\alpha)}}{dt} + \operatorname{div} \bar{\mathbf{j}}^{(\alpha)} - \frac{\rho^{(\alpha)}}{\rho} \frac{d\rho}{dt} = \\ & = \frac{d\rho^{(\alpha)}}{dt} - \frac{d}{dt}(\rho c^{(\alpha)}). \end{aligned} \quad (17)$$

Поэтому вместо уравнения (13) получим эквивалентное ему

$$\rho \frac{dc^{(\alpha)}}{dt} + \operatorname{div} \bar{\mathbf{j}}^{(\alpha)} = R_{\alpha} \quad (18)$$

Заметим, что уравнения, аналогичные (13), (18), для других концентраций имеют вид:

$$\frac{\partial n^{(\alpha)}}{\partial t} + \operatorname{div}(n^{(\alpha)} \mathbf{v}^{(\alpha)}) = \frac{R_{\alpha}}{M_0} \quad (19)$$

$$\frac{\partial v^{(\alpha)}}{\partial t} + \operatorname{div}(\omega^{(\alpha)} \mathbf{i}^{(\alpha)}) = \frac{V_0 R_{\alpha}}{M_0} \quad (20)$$

где  $V_0$  - молярный объём,  $M_0$  - средняя масса грамм-молекулы вещества.

Определяющие соотношения процесса диффузии задаются первым законом Фика [6], как связи между диффузионными потоками  $(\mathbf{i}^{(\alpha)}, \omega^{(\alpha)} \mathbf{i}^{(\alpha)}, \bar{\mathbf{j}}^{(\alpha)})$  и градиентами соответствующих концентраций вещества данного типа  $(n^{(\alpha)}, v^{(\alpha)}, c^{(\alpha)})$ . Эти определяющие соотношения связывают  $(m-1)$  независимых векторов диффузионных потоков с  $(m-1)$  градиентами независимых концентраций.

Если обозначить через  $\vec{F}^{(\alpha)}$ -массовые силы, действующие на каждый компонент композита, то суммарные массовые силы  $\vec{F}$  естественно представить в виде

$$\rho \vec{F} = \sum_{\alpha=1}^m \rho^{(\alpha)} \vec{F}^{(\alpha)}. \quad (21)$$

Мощность этих сил может быть в соответствии с (3) представлена следующим образом

$$\sum_{\alpha=1}^m \rho^{(\alpha)} \mathbf{F}^{(\alpha)} \cdot \mathbf{v}^{(\alpha)} = \sum_{\alpha=1}^m \mathbf{F}^{(\alpha)} \cdot \mathbf{j}^{(\alpha)} + \rho \mathbf{F} \cdot \mathbf{v}. \quad (22)$$

Выражение мощности фигурирует только в постулате, представляющем собой закон сохранения энергии (первый закон термодинамики). Поэтому из пяти рассмотренных в предыдущем параграфе постулатов (1.1), (1.2), (1.4), (1.18) или (1.19) и (1.20), изменениям для многокомпонентной среды кроме постулата (1.1) может подвергнуться только постулат (1.18) или (1.19).

Запишем вместо (1.18) для многокомпонентной среды

$$\frac{d}{dt} \int_V \rho \left( e + \frac{\mathbf{v} \cdot \mathbf{v}}{2} \right) dV = \int_V \left[ \rho q + \sum_{\alpha=1}^m \rho^{(\alpha)} \mathbf{F}^{(\alpha)} \cdot \mathbf{v}^{(\alpha)} \right] dV + \int_{\Sigma} \left[ \mathbf{S}^{(n)} \cdot \mathbf{v} - q^{(n)} \right] d\Sigma, \quad (23)$$

а вместо (1.19) согласно (1.11) и (22)

$$\frac{d}{dt} \int_V \rho \left( e + \frac{\mathbf{v} \cdot \mathbf{v}}{2} \right) dV = \int_V \left[ \rho q + \sum_{\alpha=1}^m \rho^{(\alpha)} \mathbf{F}^{(\alpha)} \cdot \mathbf{v}^{(\alpha)} \right] dV + \int_{\Sigma} \left[ \mathbf{S}^{(n)} \cdot \mathbf{v} - q^{(n)} \right] d\Sigma. \quad (24)$$

Тогда дифференциальным следствием (23) будет уравнение

$$\rho \frac{de}{dt} + \frac{\rho}{2} \frac{d(\mathbf{v} \cdot \mathbf{v})}{dt} = \sum_{\alpha=1}^m \rho^{(\alpha)} \mathbf{F}^{(\alpha)} \cdot \mathbf{v}^{(\alpha)} + \sigma_{ij} v_{ij} + \mathbf{S}_{i,j} \cdot \mathbf{v} + \rho q - q_{i,i}, \quad (25)$$

а дифференциальным следствием (24) – уравнение

$$\rho \frac{de}{dt} = \sigma_{ij} v_{ij} + \sum_{\alpha=1}^m \mathbf{F}^{(\alpha)} \cdot \mathbf{j}^{(\alpha)} + \rho q - q_{i,i}. \quad (26)$$

Работа выполнена при финансовой поддержке Российского фонда фундаментальных исследований (96-01-0084), а также Федеральной целевой программой "Интеграция" (проект №426).

### Библиографический список

1. Ильюшин А.А. Механика сплошной среды. М.: Изд-во Моск. ун-та, 1990.
2. Победря Б.Е. Численные методы в теории упругости. М.: Изд-во Моск. ун-та, 1985.
3. Победря Б.Е. Лекции по тензорному анализу. - М.: Изд-во Моск. ун-та, 1986. 264с.
4. Победря Б.Е., Гузей И.Л. Моделирование процессов обработки композиционных материалов. // МКМ, 1977. Т. 33. №1. С.13-23.
5. Де Грот С., Мазур П. Неравновесная термодинамика. М.: Мир, 1964.
6. Соколовская Е.М., Гузей Л.С. Металлохимия. М.: Изд-во Моск. ун-та, 1986.