

ДИФФУЗИОННАЯ ТЕОРИЯ НЕУПРУГОСТИ МЕТАЛЛОВ

Я. С. Подстригач

(Львов)

Идея о перераспределении атомов в процессе деформирования металлов была высказана впервые в работах В. С. Горского, которые легли в основу диффузионной теории последействия. Эта идея получила развитие в исследованиях С. Т. Конобеевского, посвященных изучению влияния неравномерности напряженного состояния на диффузию при изотермических процессах. Дальнейшее развитие теории влияния напряженного состояния на процесс диффузии в твердых растворах содержится в работах [1,2]. В ряде исследований Б. Я. Пинеса были развиты основы диффузионной теории ползучести металлов [3]. Общие линейные дифференциальные уравнения, учитывающие взаимодействие между процессами диффузии, теплопроводности и деформации, вытекающие из принципов термодинамики необратимых процессов, выведены в работе [4].

Следует заметить, однако, что во всех известных нам исследованиях диффузионные процессы связывались лишь с градиентом первого инварианта тензора напряжения (среднего давления), благодаря чему все закономерности, обусловленные необратимостью физических процессов, в описываемых твердых телах, по существу не отличались от закономерностей, присущих жидкостям. В частности, диффузионные процессы обуславливали релаксацию только среднего давления, в то время как дивергент тензора напряжения оставался термодинамически устойчивым.

Этот факт объясняется, в частности, тем, что физическое состояние твердого тела, как и жидкости, характеризовалось скалярной величиной — плотностью массы. Между тем, сопротивление твердых тел касательным напряжениям в состоянии механического равновесия существенно отличает их от жидкостей, в которых касательные напряжения, в соответствии с существующими моделями, могут возникать лишь в результате механического движения. Поэтому в общем случае деформации твердого тела изотропия в распределении его массы может быть нарушена. Отсюда следует, что физическое состояние твердого тела должно характеризоваться уже не скалярной величиной плотности ρ , а некоторой тензорной величиной ρ .

Исходя из этих соображений, ниже методами механики сплошной среды и термодинамики необратимых процессов [5,6], выводится система дифференциальных уравнений и краевых условий для определения состояния некоторой теоретической модели металлических тел (последние трактуются как твердые изотропные растворы). Показано, что известные реологические соотношения между тензорами напряжения, деформации и их скоростями, выведенные на основе общих положений термодинамики необратимых процессов без привлечения каких-либо модельных представлений, вытекают из предлагаемой диффузионной теории как частный случай, при условии, что необратимость процессов определяется только наличием потоков через поверхность тела, а необратимость, связанная с потоками внутри тела, не учитывается.

1. Тензор плотности. Исходные уравнения механики сплошной среды. Твердое тело в дальнейшем будем трактовать как сплошную среду, заполняющую часть или все пространство, в котором установлена декартова прямоугольная система координат $x_1x_2x_3$.

Рассмотрим в начальном состоянии две бесконечно близкие малые частицы среды, центры масс которых размещены в точках M и M_1 . Полагая в начальном состоянии $MM_1 = dl_0$, построим на этом отрезке как на ребре субстанциональный куб объемом $dV_0 = (dl_0)^3$, содержащий массу dm , и определим плотность ρ_0 и удельный объем v_0 в точке M , как обычно, соотношениями

$$\rho_0 = dm / dV_0, \quad v_0 = dV_0 / dm \quad (1.1)$$

Обозначив через l единичный вектор в направлении MM_1 , назовем элементарным объемом тела в точке M в направлении l величину $dV_l = 1/3(dl)^3$, где dl — расстояние между рассматриваемыми двумя частицами среды в любом состоянии.

Плотность ρ_l и удельный объем v_l тела в точке M в направлении l определим соотношениями

$$\rho_l = dm / dV_l, \quad v_l = dV_l / dm \quad (1.2)$$

В силу принятых определений получаем

$$\begin{aligned} \rho_l &= \rho_0 (1/3 \delta_{ij} - e_{ij}) \cos(l, x_i) \cos(l, x_j) \\ v_l &= \rho_0^{-1} (1/3 \delta_{ij} + e_{ij}) \cos(l, x_i) \cos(l, x_j) \end{aligned} \quad (1.3)$$

Здесь компоненты e_{ij} тензора малой деформации связаны с компонентами u_i вектора перемещения соотношениями

$$e_{ij} = 1/2 (\nabla_i u_j + \nabla_j u_i) \quad (1.4)$$

Из (1.2) — (1.4) следует, что в рассматриваемом случае плотность и удельный объем тела в точке характеризуются симметричными тензорами второго ранга ρ и v , компоненты которых

$$\rho_{ij} = \rho_0 (1/3 \delta_{ij} - e_{ij}), \quad v_{ij} = \rho_0^{-1} V_{ij} \quad (V_{ij} = 1/3 \delta_{ij} + e_{ij}) \quad (1.5)$$

где δ_{ij} — символ Кронекера.

Тензоры ρ и v будем называть соответственно тензором плотности и тензором удельного объема тела в точке M . Величины

$$\rho = \rho_{\alpha\alpha}, \quad v = v_{\alpha\alpha} = \rho_0^{-1} V_{\alpha\alpha} \quad (1.6)$$

представляют собой среднюю объемную плотность и средний удельный объем тела в точке M . Отметим, что тензор V_{ij} из иных соображений был введен ранее в работе [2].

Поток массы \mathbf{J} определим как тензор третьего ранга, полученный путем диадного умножения вектора скорости \mathbf{w} на тензор плотности ρ

$$\mathbf{J} = \mathbf{w}\rho \quad (J_{ijk} = w_i \rho_{jk})$$

При этом будем иметь следующее уравнение сохранения массы

$$d\rho / d\tau + \rho \operatorname{div} \mathbf{w} = 0 \quad (\tau - \text{время}) \quad (1.7)$$

В результате свертывания (1.7) в соответствии с (1.6) получаем

$$d\rho / d\tau + \rho \operatorname{div} \mathbf{w} = 0 \quad (1.8)$$

Для растворов, исходя из уравнений сохранения для каждого из компонентов, легко получить

$$dc_k / d\tau + \operatorname{div} \mathbf{J}_k = 0 \quad (k=1, \dots, n) \quad (c_k = \rho_k / \rho, \mathbf{J}_k = (\mathbf{w}_k - \mathbf{w}) \rho_k) \quad (1.9)$$

Здесь ρ_k — тензор плотности, \mathbf{w} — скорость центра масс, а \mathbf{w}_k — скорость компонента k . Наряду с (1.9) будем пользоваться также двумя другими уравнениями механики сплошной среды, а именно, уравнением движения и уравнением сохранения энергии

$$\operatorname{div} \boldsymbol{\sigma} = \rho \frac{d\mathbf{w}}{d\tau}, \quad \rho \frac{du}{d\tau} = -\operatorname{div} \mathbf{J} + \sigma_{ij} \frac{de_{ij}}{d\tau} \quad [(1.10)]$$

Здесь u — внутренняя энергия единицы массы, \mathbf{J} — вектор теплового потока, $\boldsymbol{\sigma}$ — тензор напряжения с компонентами σ_{ij} .

2. Внутренняя энергия. Уравнения состояния. Изменение внутренней энергии единицы массы жидкой смеси определяют уравнением Гиббса [6]

$$du = Tds - p dv + \mu_k dc_k \quad (2.1)$$

Здесь T — температура, s — энтропия единицы массы, p — давление, v — средний удельный объем, μ_k — химический потенциал, а c_k — концентрация компонента k .

Если же речь идет о твердом теле, то вместо (2.1) следует записать

$$du = Tds + \sigma_{ij} dv_{ij} + \mu_{ij}^{(k)} dc_{ij}^{(k)} \quad (2.2)$$

В частности, для двухкомпонентного раствора, учитывая (1.5), (1.6), получим

$$du = Tds + \rho_0^{-1} \sigma_{ij} de_{ij} + \mu_{ij} dc_{ij} \quad (2.3)$$

Здесь μ_{ij} — компоненты тензора химического потенциала, а c_{ij} — компоненты тензора концентрации растворенного вещества.

Имея уравнения (1.9), (1.10) и (2.3), уже нетрудно, пользуясь теорией, развитой в работах [7,8], получить все необходимые соотношения для определения состояния тела в любой момент времени и в любой точке при малых отклонениях от состояния равновесия.

В силу (2.3) для свободной энергии f единицы массы изотропного раствора можем записать

$$\rho_0 (f - f_0) = -1/2 c T^{-1} t^2 \alpha K e_{\alpha\alpha} t + 1/3 (1/2 \beta c_{\alpha\alpha}^2 + \gamma c_{\alpha\beta}^2 - b c_{\alpha\alpha} t) + 1/2 \lambda e_{\alpha\alpha}^2 + G e_{\alpha\beta}^2 - \lambda' e_{\alpha\alpha} c_{\alpha\alpha} - 2G' e_{\alpha\beta} c_{\alpha\beta} \quad (2.4)$$

Здесь f_0 — значение свободной энергии в начальном состоянии; t , c_{ij} — изменения температуры и компонент тензора концентрации по отношению к начальному состоянию, c — теплоемкость, α — коэффициент температурной деформации, λ' , G' — величины, связанные с коэффициентами концентрационной деформации, λ , G — упругие характеристики Ляме, K — объемный модуль упругости, β , γ , b определяются как первые производные компонент тензора химического потенциала по компонентам тензора концентрации и температуре при постоянной деформации. Значения введенных материальных характеристик зависят, естественно, от вида термодинамического процесса.

Из (2.4) вытекают следующие уравнения состояния:

$$\rho_0 s = c T^{-1} t + 1/3 b c_{\alpha\alpha} + \alpha K e_{\alpha\alpha} \quad (2.5)$$

$$\sigma_{ij} = \lambda e_{\alpha\alpha} \delta_{ij} + 2G e_{ij} - (\lambda' c_{\alpha\alpha} \delta_{ij} + 2G' c_{ij}) - \alpha K t \delta_{ij} \quad (2.6)$$

$$\rho_0 \mu_{ij} = 1/3 (\beta c_{\alpha\alpha} \delta_{ij} + 2\gamma c_{ij} - b t \delta_{ij}) - (\lambda' e_{\alpha\alpha} \delta_{ij} + 2G' e_{ij}) \quad (2.7)$$

3. Возникновение энтропии. Феноменологические соотношения. Для составления уравнения баланса энтропии воспользуемся уравнениями (1.9), (1.11) и (2.3). Исключая из них u и c_{ij} , после очевидных преобразований получим

$$\rho \frac{ds}{dt} + \operatorname{div} \mathbf{J}_s = \sigma_s \quad (3.1)$$

$$\left(T \sigma_s = J_\alpha X_\alpha + J_{\alpha\beta\gamma} X_{\alpha\beta\gamma}, \quad X_i = -\frac{1}{T^2} \nabla_i T, \quad X_{ijk} = -T \nabla_i \frac{\mu_{jk}}{T} \right).$$

Здесь \mathbf{J}_s — вектор потока энтропии, а σ_s — возникновение энтропии, X_i , X_{ijk} — компоненты термодинамических сил, ∇_i — оператор дифференцирования по x_i .

В случае малых термодинамических потоков, пренебрегая теплотой переноса, для изотропного тела в нашем случае можно записать

$$\sigma_s = 1/2 L_q X_\alpha^2 + L_1 X_{\beta\alpha\alpha} X_{\beta\gamma\gamma} + L_2 X^2_{\alpha\beta\gamma} \quad (3.2)$$

При этом феноменологические соотношения получаются в виде

$$J_i = L_q X_i, \quad J_{ijk} = L_1 X_{i\alpha\alpha} \delta_{jk} + 2L_2 X_{ijk} \quad (3.3)$$

Подставляя в (3.3) выражения термодинамических сил из (3.1) и учитывая (2.7), нетрудно получить соотношения, выражающие термодинамические потоки через переменные t , e_{ij} , c_{ij} . После линеаризации эти соотношения примут вид

$$J_i = -\lambda^* \nabla_i t, \quad J_{ijk} = -\frac{\rho_0 D}{3k} (k \nabla_i c_{\alpha\alpha} - b \nabla_i t - 3K' \nabla_i e_{\alpha\alpha}) \delta_{jk} + \\ + \frac{\rho_0 D^*}{3\gamma} [(\gamma \nabla_i c_{\alpha\alpha} - 3G' \nabla_i e_{\alpha\alpha}) \delta_{jk} - 3\gamma \nabla_i c_{jk} + 9G' \nabla_i e_{jk}] \quad (3.4)$$

$$(K' = \lambda^* + 2/3 G', \quad k = \beta + 2/3 \gamma)$$

Здесь D, D^* — коэффициенты диффузии.

Как видим, диффузионный поток вещества связывается здесь не только с градиентом объемного расширения (среднего давления), а вызывается также градиентами каждого из компонент тензора деформации (напряжения) в отдельности, о чем отмечается также в монографии [3].

Свертывая второе равенство (3.4) по индексам j, k , найдем

$$J_{i\alpha\alpha} = -\frac{\rho_0 D}{k} (k \nabla_i c_{\alpha\alpha} - b \nabla_i t - 3K' \nabla_i e_{\alpha\alpha}) \quad (3.5)$$

4. Система дифференциальных уравнений. Краевые условия. Искомую систему дифференциальных уравнений запишем в перемещениях.

Подставляя в уравнение движения (1.10) выражения для напряжений из (2.6) и пользуясь (1.4), после линеаризации получим

$$G \Delta \mathbf{u} + (\lambda + G) \text{grad div } \mathbf{u} = \\ = \rho_0 \frac{\partial^2 \mathbf{u}}{\partial \tau^2} + \lambda' \text{grad } c_{\alpha\alpha} + 2G' \text{div } \mathbf{c} + \alpha K \text{grad } t \quad (4.1)$$

Уравнение сохранения (1.9) и соотношения (1.7), (3.4) дают

$$\frac{D}{3k} (k \Delta c_{\alpha\alpha} - b \Delta t - 3K' \text{div } \Delta \mathbf{u}) \delta_{ij} - \frac{D^*}{3\gamma} [(\gamma \Delta c_{\alpha\alpha} - 3G' \text{div } \Delta \mathbf{u}) \delta_{ij} - \\ - 3\gamma \Delta c_{ij} + \frac{9}{2} G' \Delta (\nabla_i u_j + \nabla_j u_i)] = \frac{\partial c_{ij}}{\partial \tau} \quad (4.2)$$

Наконец из уравнения сохранения энергии, соотношений (2.3), (2.5) и первого равенства (3.3) имеем

$$\kappa \Delta t = \frac{\partial t}{\partial \tau} + \frac{b}{3c} \frac{\partial c_{\alpha\alpha}}{\partial \tau} + \frac{\alpha K}{c} \frac{\partial}{\partial \tau} \text{div } \mathbf{u} \quad (4.3)$$

где κ — температуропроводность.

Таким образом, для определения десяти функций u_i , $c_{ij} = c_{ji}$, t имеем систему линейных дифференциальных уравнений (4.1)—(4.3).

Для обеспечения однозначности решения этой системы необходимы дополнительные (начальные и граничные) условия.

В теории теплопроводности поток тепла через границу тела часто подчиняют условию Ньютона

$$J_\alpha \cos(n, x_\alpha) - h(t - t_c) = 0 \quad (4.4)$$

Здесь n — внешняя нормаль к граничной поверхности, h — коэффициент теплообмена, t_c — температура внешней среды.

Аналогичное условие может быть в ряде случаев принято и в отношении потока массы

$$J_{\alpha ij} \cos(n, x_\alpha) - 1/3 \rho^2 / k [H_1 (\mu_{\alpha\alpha} - \mu_{\alpha\alpha}^c) \delta_{ij} + 2H_2 (\mu_{ij} - \mu_{ij}^c)] = 0 \quad (4.5)$$

Здесь H_1, H_2 — коэффициенты массообмена, μ_c — тензор химического потенциала растворенного в теле вещества в окружающей среде.

Что касается граничных условий на механические переменные и начальных условий, то они могут формулироваться обычно, как это принято в линейной механике сплошной среды, в теории диффузии и теплопроводности.

5. Диффузионная теория деформации и реология. Часть из полученных выше уравнений диффузионной теории деформации вытекает из основных принципов термодинамики необратимых процессов. С другой стороны, многие реологические соотношения, представляющие собой связь между компонентами тензоров напряжения, деформации и их скоростями, тоже вытекают, как это теперь установлено, из тех же принципов термодинамики. Естественно поэтому поставить вопрос о выяснении связи между дифференциальными уравнениями диффузионной теории неупругости и упомянутыми реологическими соотношениями.

Для упрощения выкладок остановимся на случае изотермических процессов, поскольку учет конечной теплопроводности не дает здесь каких-либо дополнительных эффектов.

Рассмотрим уравнение (1.9), из которого при помощи феноменологических соотношений (3.4) получено уравнение (4.2). Интегрируя (1.9) по занятому телом объему V , ограниченному поверхностью Σ , находим

$$-\int_V \operatorname{div} \mathbf{J} dV = \int_V \rho c \dot{d}V \quad (5.1)$$

где точка означает субстанциональную производную.

Преобразовав объемный интеграл в левой части (5.1) в поверхностный и учитывая граничные условия (4.5), будем иметь

$$-\int_\Sigma \rho^2 [H_1 (\mu_{\alpha\alpha} - \mu_{\alpha\alpha}^c) \delta_{ij} + 2H_2 (\mu_{ij} - \mu_{ij}^c)] d\Sigma = 3k \int_V \rho c_{ij} \dot{d}V \quad (5.2)$$

Предположим теперь, что термодинамическое состояние тела, а также окружающей среды каждое в отдельности однородно. При этом вместо (5.2) получим

$$H_1 \mu_{\alpha\alpha} \delta_{ij} + 2H_2 \mu_{ij} + 3 \frac{kd}{\rho} c_{ij} \dot{d} = H_1 \mu_{\alpha\alpha}^c \delta_{ij} + 2H_2 \mu_{ij}^c \quad \left(d = \frac{V}{\Sigma}\right) \quad (5.3)$$

где d — средний размер области, занятой телом.

Исключая из (2.6), (2.7) и (5.3) величину c_{ij} и пользуясь общими термодинамическими соотношениями, для шаровой части соответствующих тензоров находим

$$\sigma_{\alpha\alpha} + n \sigma_{\alpha\alpha} \dot{d} = 3K_\mu e_{\alpha\alpha} + 3nK_c e_{\alpha\alpha} \dot{d} - 3 \frac{\rho K_c K_\sigma'}{k_e} \mu_{\alpha\alpha}^c \quad (5.4)$$

