

МАКРОСКОПИЧЕСКИЕ УРАВНЕНИЯ ДВИЖЕНИЯ ДИСПЕРСНЫХ СИСТЕМ

Я. Д. ЯНКОВ

(Москва)

В работе обсуждается вопрос о макроскопических уравнениях движения двух-компонентной системы, состоящей из сплошной фазы и большого числа твердых частиц. Полученное автором [1] обобщенное кинетическое уравнение псевдогаза записано в форме, более удобной для расчетов. Методом Чепмена – Энскога найдено решение кинетического уравнения при малых числах Кнудсена и критерии межфазного обмена количеством движения порядка единицы. Благодаря влиянию сплошной фазы тензор напряжения в макроскопических уравнениях сохранения псевдогаза анизотропный. Полученные макроскопические уравнения псевдогаза более общие по сравнению с ранее предложенными [2], что объясняется анизотропностью постоянных времени, входящих в оператор гидродинамического взаимодействия.

1. Кинетическое уравнение. При условии, что плотность вещества твердых частиц намного больше плотности сплошной фазы, в [1] получено кинетическое уравнение самосогласованного типа, которое после нормировки $f(\mathbf{r}, \mathbf{c}, t) = nF_1(\mathbf{r}_1, \mathbf{c}_1, t)$ записывается в следующем виде:

$$(1.1) \quad \frac{\partial f}{\partial t} + \mathbf{c} \frac{\partial f}{\partial \mathbf{r}} + \frac{1}{m} \mathbf{G} \frac{\partial f}{\partial \mathbf{c}} = J_{pp}(f) + J_{pf}(f)$$

$$(1.2) \quad J_{pp}(f) = - \int \partial_{1,2} \lim_{\tau \rightarrow \infty} S_{\tau}^{(2)} (S_{\tau}^{(1)} f(\mathbf{x}, t) S_{\tau}^{(1)} f(\mathbf{x}_1, t)) d\mathbf{x}_1$$

$$(1.3) \quad J_{pf}(f) = - \frac{\partial}{\partial \mathbf{c}} [\Phi_0(\mathbf{v} - \mathbf{c}) f] + \frac{1}{2} \sum_{\alpha=1}^3 \sum_{\beta=1}^3 \frac{\partial^2}{\partial c_{\alpha} \partial c_{\beta}} (G^{\alpha\beta} f)$$

Здесь $J_{pp}(f)$ и $J_{pf}(f)$ характеризуют процесс столкновения между твердыми частицами и влияние жидкости на их движение. Выражения $J_{pp}(f)$ и $J_{pf}(f)$ в дальнейшем будем называть соответственно оператором динамического взаимодействия между твердыми частицами (или только оператором динамического взаимодействия) и оператором гидродинамического взаимодействия твердой частицы с жидкостью (оператором гидродинамического взаимодействия). Таким образом, подчеркивается тот факт, что одночастичная функция распределения существенно изменяется под влиянием двух процессов: столкновения и гидродинамического соприкосновения.

Для расчетов гораздо удобнее записать $J_{pp}(f)$ в виде [3]

$$(1.4) \quad J_{pp}(f) = \iint [f'(\mathbf{r}) f_1'(\mathbf{r} + \sigma \mathbf{k}) - f(\mathbf{r}) f_1(\mathbf{r} - \sigma \mathbf{k})] \sigma^2 (g\mathbf{k}) d^3k d\mathbf{c}_1$$

где g — относительная скорость твердых частиц, не взаимодействующих с жидкостью, σ — диаметр частиц; \mathbf{k} — единичный вектор между центрами

частиц в момент столкновения [4]. Отметим, что оператор динамического взаимодействия имеет аналогичный вид, как интеграл столкновения в теории Энского для плотных газов [4].

При выводе выражения (1.4) воспользовались двумя обстоятельствами: во-первых, твердые частицы являются упругими шариками, во-вторых, что более существенно, теорема Лиувилля о сохранении фазового объема выполняется с такой же точностью, с какой был получен оператор динамического взаимодействия.

2. Макроскопические уравнения сохранения. Средние макроскопические характеристики псевдогаза из твердых частиц определяются следующим образом [2]:

$$(2.1) \quad n_p = \int f(\mathbf{r}, \mathbf{c}, t) d\mathbf{c}, \quad \rho_p = mn_p, \quad n_p \mathbf{u}_p = \int \mathbf{c} f(\mathbf{r}, \mathbf{c}, t) d\mathbf{c}$$

$$(2.2) \quad \frac{3}{2} n_p T_p = \int \frac{1}{2} C^2 f(\mathbf{r}, \mathbf{c}, t) d\mathbf{c}, \quad C^2 = \sum_{\alpha=1}^3 (c_\alpha - u_{p\alpha})^2$$

и соответственно называются числовой плотностью псевдогаза, плотностью псевдогаза, массовой скоростью и «температурой». Под «температурой» здесь понимается средняя кинетическая энергия, приходящаяся на одну степень свободы. Ясно, что понятие «температура» существенно отличается от того же понятия в термодинамике. Отметим, что нигде в этой работе теплообмен между частицами или между частицами и жидкостью не рассматривается. Все термодинамические понятия заимствованы для удобства.

Макроскопические уравнения сохранения получаются из кинетического уравнения (1.1) и определений макроскопических характеристик (2.1)–(2.2).

Умножим (1.1) на m , 1 , $m\mathbf{c}$, $1/2 m c^2$ и проинтегрируем по всем значениям скорости. Имея в виду свойства оператора динамического взаимодействия [4], получим уравнения сохранения массы, числовой плотности, количества движения и энергии

$$(2.3) \quad \frac{1}{\rho_p} \frac{d\rho_p}{dt} = -\nabla \mathbf{u}_p, \quad \frac{1}{n_p} \frac{dn_p}{dt} = -\nabla \mathbf{u}_p$$

$$(2.4) \quad \frac{d\mathbf{u}_p}{dt} = \frac{1}{m} \mathbf{G} + \Phi_0 (\mathbf{v} - \mathbf{u}_p) - \frac{1}{\rho_p} \nabla P$$

$$(2.5) \quad \frac{dT_p}{dt} = -\frac{2m}{3\rho_p} [\nabla \mathbf{q} + \mathbf{P} : \nabla \mathbf{u}_p] - \frac{2m}{3n_p} \sum_{\alpha=1}^3 \Phi_{0\alpha} \int C_\alpha^2 f d\mathbf{c} + \frac{m}{3} \sum_{\alpha=1}^3 G^{\alpha\alpha}$$

где тензор напряжений и вектор «теплового» потока имеют вид ([4], стр. 356)

$$(2.6) \quad \mathbf{P} = \mathbf{P}_1 + \mathbf{P}_2, \quad \mathbf{P}_1 = \int m C C f d\mathbf{c}$$

$$(2.7) \quad \mathbf{P}_2 = \frac{1}{2} \sigma \int \int \int_{\mathbf{g} \cdot \mathbf{k} > 0} m (\mathbf{c}' - \mathbf{c}) f f_1 \sigma^2 (\mathbf{g} \mathbf{k}) \mathbf{k} d^2 k d\mathbf{c} d\mathbf{c}_1 + \\ + \frac{1}{4} \sigma^2 \int \int \int_{\mathbf{g} \cdot \mathbf{k} > 0} m (\mathbf{c}' - \mathbf{c}) \left(\mathbf{k} f_1 \nabla_r \ln \frac{f}{f_1} \right) \sigma^2 (\mathbf{g} \mathbf{k}) \mathbf{k} d^2 k d\mathbf{c} d\mathbf{c}_1$$

$$(2.8) \quad \mathbf{q} = \mathbf{q}_1 + \mathbf{q}_2, \quad \mathbf{q}_1 = \frac{1}{2} m \int C^2 C f dc$$

$$(2.9) \quad \mathbf{q}_2 = \frac{1}{2} \sigma \int \int \int_{g, k > 0} \frac{1}{2} m (C'^2 - C^2) f f_1 \sigma^2 (gk) k d^2 k dc dc_1 + \\ + \frac{1}{4} \sigma^2 \int \int \int_{g, k > 0} \frac{1}{2} m (C'^2 - C^2) \left(k f f_1 \nabla_r \ln \frac{f}{f_1} \right) \sigma^2 (gk) k d^2 k dc dc_1$$

Все входящие в выражения (2.6)–(2.9) величины берутся в точке \mathbf{r} . Отметим, что \mathbf{P}_1 и \mathbf{q}_1 обусловлены кинетической энергией твердых частиц, а \mathbf{P}_2 и \mathbf{q}_2 — столкновениями (потенциальной энергией). Вклад столкновений в тензор напряжений и в «тепловой» поток необходимо учитывать в связи с конечным диаметром твердых частиц.

В уравнениях сохранения импульса (2.4) и энергии (2.5), как уже отмечалось в [2], появились дополнительные члены, обусловленные влиянием жидкости на движение твердых частиц. В упомянутой работе неявно сделано предположение, что постоянная времени Φ_0 изотропна. Поскольку здесь такое предположение отсутствует, то третий член в правой части уравнения (2.5) записан в более общем виде. Опережая события, отметим, что анизотропность постоянной времени существенным образом изменит вид тензора напряжений и уравнения сохранения энергии по сравнению с [2].

3. Безразмерная форма кинетического уравнения. Кинетическое уравнение (1.1) с операторами взаимодействия (1.3) и (1.4) записывается в безразмерной форме аналогично уравнению Больцмана [5]. Предполагая, что все члены оператора гидродинамического взаимодействия имеют одинаковый порядок, для кинетического уравнения (1.1) получается следующая безразмерная форма:

$$(3.1) \quad \text{Sh} \frac{\partial f}{\partial t} + c \frac{\partial f}{\partial r} + \frac{1}{\text{Fr}} G \frac{\partial f}{\partial c} = \frac{1}{\text{Kn}} J_{pp}(f) + \frac{1}{\text{Nm}} J_{pf}(f)$$

$$(3.2) \quad J_{pf}(f) = - \frac{\partial}{\partial c} [\Phi_0 (v-c) f] + \frac{1}{2} \sum_{\alpha=1}^3 \sum_{\beta=1}^3 \frac{\partial^2}{\partial c_\alpha \partial c_\beta} (G^{\alpha\beta} f)$$

$$\text{Sh} = \frac{L}{TU}, \quad \text{Fr} = \frac{mU^2}{GL}, \quad \text{Kn} = \frac{U}{\pi R^2 n_0 g L}, \quad \text{Nm} = \frac{U^2}{\Phi W L}$$

где Sh — число Струхала, Fr — число Фруда, Kn — число Кнудсена, Nm — критерий межфазного обмена количеством движения [6]. Здесь приняты следующие характерные значения: для скорости твердых частиц U , времени T , постоянной времени Φ , внешней массовой силы G , относительной скорости твердых частиц g , линейного размера столкновения частиц R , характерного числа частиц в единице объема n_0 , относительной скорости между твердыми частицами и жидкостью W .

Число Кнудсена можно представить в виде

$$(3.3) \quad \text{Kn} = \frac{\lambda}{L}, \quad \lambda = \frac{U}{\pi R^2 n_0 g}$$

где λ — средняя длина свободного пробега твердых частиц.

Ввиду безразмерной формы кинетического уравнения псевдогаза (3.1) можно сделать вывод, что критериями подобия являются четыре безразмерные величины: Sh , Fr , Kn , Nm . Однако специально обратим внимание на две из них — Kn и Nm , поскольку они определяют релаксационные процессы в псевдогазе.

4. Слабо разреженный псевдогаз — метод Чепмена — Энскога. Рассмотрим следующий предельный случай: $\text{Sh} \sim 1$ и $\text{Nm} \sim 1$. Такая ситуация наблюдается, например, когда воздух, загрязненный частицами углерода с диаметром порядка 100 мк, движется в трубе с диаметром 20 см со сред-

ней скоростью $7\frac{1}{2}$ см/сек. Тогда выполняется и другое важное предположение предлагаемой теории, а именно то, что плотность вещества твердых частиц намного больше плотности сплошной фазы [1].

Сделанные предположения показывают, что релаксационные процессы в псевдогазе существенно будут зависеть только от числа Кнудсена. Когда $\text{Kn} \ll 1$, т. е. псевдогаз слабо разреженный, для получения макроскопических уравнений можно воспользоваться хорошо известным методом Чепмена — Энскога для плотных газов [4].

Решение кинетического уравнения (3.1), (1.3) и (1.4) будем искать в виде $f = f^{(0)} + \text{Kn} f^{(1)} + \dots$

Для $f^{(0)}$ получается интегральное уравнение $J_{pp}(f^{(0)}) = 0$, решением которого является максвелловская функция распределения

$$(4.1) \quad f^{(0)} = n_p \left(\frac{m}{2\pi T_p} \right)^{3/2} \exp\left(-\frac{mC^2}{2T_p}\right), \quad C = c - u_p$$

Выражения (2.6)–(2.9) для тензора напряжения и теплового потока с учетом (4.1) в нулевом приближении задаются как

$$(4.2) \quad P^{(0)} = \left(1 + \frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3\right) n_p T_p I, \quad q^{(0)} = 0$$

где I — единичный тензор. Для производных по времени от макроскопических величин нетрудно получить

$$(4.3) \quad \frac{d_0 n_p}{dt} = -\nabla u_p, \quad \rho_p = m n_p$$

$$(4.4) \quad \frac{d_0 u_p}{dt} = \frac{1}{m} G + \Phi_0 (v - u_p) - \frac{1}{\rho_0} \nabla \left(1 + \frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3\right) n_p T_p$$

$$(4.5) \quad \frac{d_0 T_p}{dt} = -\frac{2}{3} \left(1 + \frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3\right) T_p \nabla u_p - \frac{2}{3} T_p \sum_{\alpha=1}^3 \Phi_{0\alpha} + \frac{m}{3} \sum_{\alpha=1}^3 G^{\alpha\alpha}$$

Если первое приближение для функции распределения запишем $f^{(1)} = f^{(0)} \varphi^{(1)}$, то для $\varphi^{(1)}$ с учетом (4.3)–(4.5) из (3.1) получим уравнение типа Фредгольма (как в [4])

$$(4.6) \quad n_p^2 I_{pp}(\varphi^{(1)}) = -f^{(0)} \left\{ \left(1 + \frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3\right) \left(\frac{mC^2}{2T_p} - \frac{5}{2}\right) C \nabla \ln T_p + \right.$$

$$\left. + \left(1 + \frac{4}{15} \pi n_p \sigma^3\right) \frac{m}{T_p} \left(C C - \frac{1}{3} C^2 I \right) : E \right\}$$

$$(4.7) \quad E_{\alpha\beta} = \frac{\partial u_{p\alpha}}{\partial r_\beta} - \left(1 + \frac{4}{15} \pi n_p \sigma^3\right)^{-1} \left(\frac{m}{2T_p} G^{\alpha\beta} - \Phi_{0\alpha} \delta_{\alpha\beta}\right)$$

Решением уравнения (4.6) является выражение [4]

$$(4.8) \quad \varphi^{(1)} = -\frac{1}{n_p} \left\{ \left(1 + \frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3\right) A(C) C \nabla \ln T_p + \right. \\ \left. + \left(1 + \frac{4}{15} \pi n_p \sigma^3\right) B(C) \left(C C - \frac{1}{3} C^2 I \right) : E \right\}$$

где $A(C)$ и $B(C)$ удовлетворяют хорошо известным в кинетической теории газа уравнениям, вид которых здесь записывать не будем.

Ввиду (4.8) тензор напряжения и вектор теплового потока в первом приближении задаются выражениями:

$$(4.9) \quad \mathbf{P} = p\mathbf{I} - \kappa(\nabla \mathbf{u}_p)\mathbf{I} - 2 \left[\left(1 + \frac{4}{15} \pi n_p \sigma^3 \right)^2 \eta^{(0)} + \frac{2}{3} \kappa \right] \mathbf{S}$$

$$(4.10) \quad \mathbf{q} = - \left[\left(1 + \frac{2}{5} \pi n_p \sigma^3 \right)^2 \lambda^{(0)} + \frac{3\kappa}{2m} \right] \nabla T_p$$

где тензор \mathbf{S} — бездивергентная часть тензора \mathbf{E} . Так как для твердых сфер [4]

$$(4.11) \quad \eta^{(0)} = \frac{5}{16} \left(\frac{mT_p}{\pi} \right)^{1/2} \sigma^{-2}, \quad \lambda^{(0)} = 2.522 \frac{3}{2m} \eta^{(0)}$$

выражения для коэффициента объемной вязкости, сдвиговой вязкости и «теплопроводности» псевдогаза имеют следующий вид:

$$(4.12) \quad \kappa = 1.002 \left(\frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3 \right)^2 \eta^{(0)}$$

$$(4.13) \quad \eta = \left[1 + \frac{4}{5} \left(\frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3 \right) + 0.7614 \left(\frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3 \right)^2 \right] \eta^{(0)}$$

$$(4.14) \quad \lambda = \left[1 + \frac{6}{5} \left(\frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3 \right) + 0.7574 \left(\frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3 \right)^2 \right] \lambda^{(0)}$$

Гидростатическое давление p равно

$$(4.15) \quad p = \left(1 + \frac{2}{3} \pi n_p \sigma^3 \right) n_p T_p$$

Компоненты тензора \mathbf{S} ввиду (4.7) принимают форму

$$(4.16) \quad S_{\alpha\beta} = \frac{1}{2} \left(\frac{\partial u_{p\alpha}}{\partial r_\beta} + \frac{\partial u_{p\beta}}{\partial r_\alpha} \right) - \frac{1}{3} \nabla \mathbf{u}_p \delta_{\alpha\beta} + \left[2 \left(1 + \frac{4}{15} \pi n_p \sigma^3 \right)^{-1} \times \right. \\ \left. \times \left[\Phi_{0\alpha} \delta_{\alpha\beta} + \Phi_{0\beta} \delta_{\alpha\beta} - \frac{m}{2T_p} (G^{\alpha\beta} + G^{\beta\alpha}) \right] - \right. \\ \left. - \left[3 \left(1 + \frac{4}{15} \pi n_p \sigma^3 \right)^{-1} \left[\sum_{\alpha=1}^3 \left(\Phi_{0\alpha} \delta_{\alpha\beta} - \frac{m}{2T_p} G^{\alpha\alpha} \right) \right] \right] \delta_{\alpha\beta} \right.$$

Как уже отмечалось, из-за отсутствия предположения об изотропности постоянной времени в (4.16) и, следовательно, в тензоре напряжения появились члены, содержащие $\Phi_{0\alpha}$ ($\alpha=1, 2, 3$). Тензор напряжения в работе [2] таких членов не содержит.

Новые члены добавляются в уравнение энергии (2.7) из-за интеграла в правой части, который в первом приближении равняется

$$(4.17) \quad \sum_{\alpha=1}^3 \Phi_{0\alpha} \int C_{\alpha}^2 f dc = \frac{1}{m} \left[n_p T_p \mathbf{I} - 2 \left(1 + \frac{4}{15} \pi n_p \sigma^3 \right) \eta^{(0)} \mathbf{S} \right] : \Phi$$

где Φ — тензор с компонентами $\Phi_{\alpha\beta} = \Phi_{0\alpha} \delta_{\alpha\beta}$ ($\delta_{\alpha\beta}$ — символ Кронекера).

Система уравнений (2.3) — (2.5) из-за выражений (4.9) — (4.17) замкнутая, так что с ее помощью можно определять макроскопические характеристики слабо разреженного псевдогаза. Эта система дифференциальных

уравнений вместе с системой уравнений Навье — Стокса, в которой необходимо учесть влияние твердых частиц на движение жидкости, образуют замкнутую систему уравнений для двухфазной дисперсной системы.

Автор благодарит В. П. Мясникова за постановку задачи и полезное обсуждение.

Поступила 15 XI 1978

ЛИТЕРАТУРА

1. Янков Я. Д. Кинетическая теория дисперсных систем. Изв. АН СССР, МЖГ, 1979, № 1.
2. Мясников В. П. О динамических уравнениях двухкомпонентных систем. ПМТФ, 1967, № 2.
3. Толмачев В. В. Основные уравнения кинетической теории газов. М., Изд-во Моск. ун-та, 1968.
4. Ferziger J. H., Kapfer H. G. Mathematical theory of transport processes in gases. Amsterdam — London, North-Holl Publ. Co., 1972 (Рус. перев.: Ферцигер Дж., Капфер Г. Математическая теория процессов переноса в газах. М., «Мир», 1976).
5. Коган М. Н. Динамика разреженного газа. М., «Наука», 1967.
6. Soo S. L. Fluid dynamics of multiphase systems. Toronto — London, Blaisdell Publ. Co., 1967 (Рус. перев.: Соу С. Л. Гидродинамика многофазных систем. М., «Мир», 1971).