

УДК 532.529

## РАЗРУШЕНИЕ СИММЕТРИИ СФЕРИЧЕСКОЙ ОБОЛОЧКИ ПРИ СТАЦИОНАРНОМ ДВИЖЕНИИ В ВЯЗКОЙ СРЕДЕ

В. В. Сутормин

*Представлено аналитическое решение задачи об изменении эксцентриситета между граничными поверхностями полый микросферы из вязкой жидкости, вызванного ее равномерным движением в поле тяжести через вязкую же среду.*

Математическое моделирование технологии изготовления сферических мишеней для ЛТС ставит ряд гидродинамических задач [1 - 3]. Многие из них могут быть объединены общей методологией решения [1, 2], используемой и в настоящей работе. Это особенно важно в связи с известной громоздкостью подобных задач.

При изготовлении полых микросфер сравнительно редко пользуются твердыми матрицами, позволяя природным силам (поверхностное натяжение) сформировать идеальную сферическую поверхность в газовой или жидкой средах. В этих условиях единственным долговременным и трудноустраняемым фактором, нарушающим симметрию, является сила тяжести, заставляющая формирующуюся оболочку двигаться сквозь окружающую ее среду. Влияние такого движения на concentричность ограничивающих оболочку поверхностей - тема нашего исследования.

Рассмотрим постановку задачи. Пусть в начальный момент времени имеется concentрическая оболочка ( $r_1, r_0$  - радиусы внутренней и внешней границ) из жидкости с вязкостью  $\eta$  и плотностью  $\rho$ . В последующие моменты она движется с установившейся скоростью в поле тяжести сквозь жидкость (газ) с вязкостью  $\eta'$  и плотностью  $\rho'$ . Требуется определить изменение эксцентриситета между граничными поверхностями во времени.

Решение системы гидродинамических уравнений при дипольном (по полиномам Лежандра) разложении задачи для каждой из вязких сред имеет вид [1, 2]:

$$v_r = - \sum_{i=1}^4 \frac{2}{n_i + 2} \beta_i r^{n_i} \cos \theta,$$

$$v_\theta = \sum_{i=1}^4 \beta_i r^{n_i} \sin \theta,$$

$$P + \rho g r = -\eta \sum_{i=1}^4 \frac{n_i^2 (n_i + 3)}{n_i + 2} \beta_i r^{(n_i - 1)} \cos \theta,$$

$$n_1 = 0, \quad n_2 = -1, \quad n_3 = 2, \quad n_4 = -3,$$

где ось  $\theta = 0$  и вектор  $g$  параллельны и противоположно направлены;  $v_r, v_\theta$  – компоненты скорости в сферических координатах;  $P$  – давление в жидкости;  $r$  – текущий радиус;  $\beta_i$  – постоянные интегрирования, определяемые по граничным условиям.

На границах оболочки должны быть выполнены стандартные условия, физический смысл которых поясняется справа от развернутых формул. Поместим начало координат в центр внешней граничной поверхности оболочки. Помечая штрихом все величины, относящиеся к внешней среде и раскрывая компоненты тензора напряжений по определению [1], с учетом написанных выше формул получим:

$$\sum_{i=1}^4 \beta_i r_0^{n_i} 2 / (n_i + 2) = 0 \quad (v_r = 0 \text{ при } r = r_0),$$

$$\sum_{i=1}^4 \beta'_i r_0^{n_i} 2 / (n_i + 2) = 0 \quad (v'_r = 0 \text{ при } r = r_0),$$

$$\sum_{i=1}^4 (\beta_i - \beta'_i) r_0^{n_i} = 0 \quad (v_\theta = v'_\theta \text{ при } r = r_0),$$

$$\beta'_3 = 0 \quad (v'_r, v'_\theta \neq \infty \text{ при } r \rightarrow \infty),$$

$$\sum_{i=1}^4 (\eta \beta_i - \eta' \beta'_i) r_0^{n_i} n_i (n_i + 1) / (n_i + 2) = 0 \quad (F_\sigma = F'_\sigma \text{ при } r = r_0),$$

$$\sum_{i=1}^4 \beta_i r_1^{n_i} n_i (n_i + 1) / (n_i + 2) = 0 \quad (F_\sigma = 0 \text{ при } r = r_1),$$

$$\eta \sum_{i=1}^4 \beta_i r_1^{n_i} n_i (n_i - 2) (n_i + 3) / (n_i + 2) - \rho g r_1^2 = 0 \quad (F_n = 0 \text{ при } r = r_1),$$

$$\sum_{i=1}^4 (\eta \beta_i - \eta' \beta'_i) r_0^{n_i} n_i (n_i - 2) (n_i + 3) / (n_i + 2) - g r_0^2 (\rho - \rho') = 0 \quad (F_n = F'_n \text{ при } r = r_0),$$

где  $F_n, F_\sigma$  – нормальная и касательная компоненты силы, действующей на единичную поверхность.

В указанной системе отсчета скорость изменения эксцентриситета совпадает с радиальной скоростью перемещения внутренней границы:  $\dot{b} = -\sum_{i=1}^4 \beta_i r_1^{n_i} 2/(n_i + 2)$ .

Несмотря на пугающую громоздкость, система граничных условий довольно быстро решается простым исключением переменных, после чего  $\dot{b} = A/B$ , где  $B \equiv 1 + \frac{3}{2}\gamma^5 + \frac{3}{2}\frac{\eta}{\eta'}(1 - \gamma^5)$ ;  $A \equiv \frac{\rho g r_1^2}{3\eta}[(1 - \gamma^6) - \frac{3}{2}\gamma(1 - \gamma^4) + \frac{\eta}{\eta'}(1 - \gamma^5)(\frac{3}{2} - \gamma)] - \frac{g r_0^2(\rho - \rho')}{6\eta'}(1 - \gamma^5)$ ;  $\gamma \equiv r_1/r_0$ . Это – наиболее общий вид искомого решения.

Рассмотрим важные предельные случаи.

1. Толстая оболочка ( $\gamma \rightarrow 0$ ):

$$\dot{b} = \frac{\rho g r_1^2}{3\eta} - \frac{g r_0^2(\rho - \rho')}{6\eta'} \left[1 + \frac{3}{2}\frac{\eta}{\eta'}\right]^{-1};$$

а) твердая подложка ( $\eta' \rightarrow \infty$ ):

$$\dot{b} = \frac{\rho g r_1^2}{3\eta};$$

б) разреженный газ ( $\eta' \rightarrow 0, \rho' \rightarrow 0$ ):

$$\dot{b} = \frac{\rho g r_1^2}{3\eta} - \frac{2\rho g r_0^2}{9\eta}.$$

2. Тонкая оболочка ( $h/r_1 \ll 1$ , где  $h \equiv r_0 - r_1$ ):

$$\dot{b} = \left\{ \frac{\rho g r_1^2}{3\eta} \left[ 2 \left( \frac{h}{r_1} \right)^3 + \frac{\eta}{\eta'} \left( \frac{h}{r_1} \right) \right] - \frac{(\rho - \rho') g r_0^2}{3\eta'} \left( \frac{h}{r_1} \right) \left( 1 + 2 \left( \frac{h}{r_1} \right) \right) \right\} \left[ 1 + \frac{3\eta}{\eta'} \left( \frac{h}{r_1} \right) \right]^{-1};$$

а) твердая подложка:

$$\dot{b} = \frac{\rho g r_1^2}{3\eta} 2 \left( \frac{h}{r_1} \right)^3;$$

б) разреженный газ:

$$\dot{b} = -\frac{2\rho g r_1^2}{9\eta} \left( \frac{h}{r_1} \right).$$

Изменение эксцентриситета оболочки можно интерпретировать как наложение двух противоположно направленных движений газового пузыря внутри оболочки. С одной стороны, происходит обычное всплывание пузыря вверх, с другой, пузырь движется

вниз (если  $\rho - \rho' > 0$ ) под действием принудительной циркуляции жидкой фазы, вызванной трением о движущуюся внешнюю среду. Например, при  $\eta' \rightarrow \infty$  (твердая подложка снаружи) последняя составляющая полностью исчезает, и мы получаем известные по [2] результаты. В других случаях имеют место обе составляющие движения (даже тогда, когда параметры внешней среды исчезают, обращаясь в ноль, т.к. скорость движения оболочки сквозь среду при этом стремится к бесконечности). Движение газового пузыря вниз почти всегда превалирует.

Остановимся на технологии изготовления микросфер. Принятый в ФИАН метод получения полых микросфер заключается в том, что частицу твердой фазы, содержащую в своем составе газообразующие компоненты, пробрасывают через вертикальную трубчатую печь, где она размягчается и вспенивается. На первом этапе термообработки имеется достаточно причин для отклонения формы образующейся оболочки от идеальной. Когда же выделение газа из стенок оболочки почти прекращается, источник высоких гармоник искажения исчезает, и силы поверхностного натяжения вместе с силами вязкого трения становятся способными стереть все образованные ранее дефекты. К сожалению, стадия стабилизации не может быть растянута во времени слишком долго, так как за время

$$\tau = 9\eta/2\rho g r_1$$

тонкая оболочка (случай 2б) необратимо разрушается.

Описанные в [1, 3] механизмы симметрирования на первой гармонике в сочетании с результатами настоящей работы дают возможность обосновано выбирать по указанному методу технологический режим, а также создавать принципиально новые технологии.

#### ЛИТЕРАТУРА

- [1] Сутормин В. В. Препринт ФИАН N105, М., 1988.
- [2] Сутормин В. В. Препринт ФИАН N147; М., 1988.
- [3] Сутормин В. В. Препринт ФИАН N220, М., 1988.

Поступила в редакцию 20 сентября 1993 г.