

УДК 532.516.013.4:536.25

© 1996 г. Ю.К. БРАТУХИН, С.О. МАКАРОВ

**О КАПИЛЛЯРНОЙ И ГРАВИТАЦИОННОЙ КОНВЕКЦИИ В КАПЛЕ,  
ПОГРУЖЕННОЙ В НЕОДНОРОДНО НАГРЕТУЮ ЖИДКОСТЬ**

Аналитически решена задача о конвекции в капле, погруженной в неоднородно нагретую жидкость в условиях техники Плато. Прослежено влияние на термокапиллярное течение гравитационной конвекции, определена форма капли и смещение ее центра масс в линейном по числам Марангони, Грасгофа и их произведению приближении.

**1. Постановка задачи.** Пусть сферическую кювету радиуса  $A$  заполняет жидкость (среда 1), в которую погружена капля другой жидкости (среда 2) той же плотности при нулевой температуре. На твердой поверхности кюветы задано косинусоидальное распределение температуры (подогрев сверху). В этих условиях из-за зависимости коэффициента поверхностного натяжения от температуры на границе раздела жидкостей возникнут касательные напряжения, которые вызовут капиллярную конвекцию в обеих средах. Побочными эффектами этого процесса являются деформация капли, ее смещение в новое положение равновесия и развитие свободной гравитационной конвекции. Цель работы – аналитическое изучение этих эффектов.

При математической постановке задачи будем предполагать линейную зависимость поверхностного натяжения  $\sigma$  от температуры  $T$ :  $\sigma = \sigma_0 - \sigma_1 T$ , где  $\sigma_0$  – поверхностное натяжение на границе раздела жидкостей при нулевой температуре,  $\sigma_1$  – постоянная величина (для индивидуальных несмешивающихся жидкостей  $\sigma_1$  больше нуля [1]). Жидкости взаимно насыщены только при  $T = 0$  и потому, например в более нагретых областях кюветы, продолжают растворяться друг в друге. Этот неизбежный процесс должен приводить к добавочному изменению  $\sigma$ . Будем считать эту добавку также линейно меняющейся с температурой [2] и включим ее в эмпирический параметр  $\sigma_1$ .

Перечислим другие, обычные в этих задачах допущения [3]. Все параметры жидкостей – кинетические  $\nu_i$  и динамические  $\eta_i$  вязкости, коэффициенты тепло- и температуропроводности  $\kappa_i$  и  $\chi_i$  – постоянны (индекс  $i = 1$  отмечает принадлежность функций к внешней по отношению к капле жидкости, индекс  $i = 2$  – к капле). Жидкости термически деформируемы, так что их плотности при малых отклонениях температуры от нулевой  $\rho_i = \rho(1 - \beta_i T)$ . В рассматриваемых условиях техники Плато плотности жидкостей  $\rho$  при нулевой температуре одинаковы, коэффициенты теплового расширения  $\beta_i$  считаются алгебраическими величинами. Задача аксиально-симметрична. Движение установившееся, ламинарное. Жидкости механически несжимаемы [3]:  $\operatorname{div} \mathbf{v}_i = 0$ ,  $i = 1, 2$ . Эти уравнения непрерывности в дальнейшем выписывать не будем, имея в виду, что они выполняются всегда. Центр масс капли в исходном состоянии совпадает с центром кюветы.

Уравнения Навье – Стокса будем использовать в приближении Обербека – Буссинеска [4] (см. обсуждение вопроса о применимости этого приближения и библиографию к нему в [5]), в уравнениях теплопроводности пренебрежем перекрестными

эффектами [3]. Запишем эти уравнения в безразмерном виде

$$(\mathbf{v}_i \nabla) \mathbf{v}_i = -\nabla p_i + \nu_i \Delta \mathbf{v}_i + \gamma \beta_i T_i \mathbf{k} \quad (1.1)$$

$$\Pi \nu_i \nabla T_i = \chi_i \Delta T_i \quad (i=1,2)$$

$$\beta_i = \frac{\beta_i}{\beta_1}; \quad \gamma = \frac{g \beta_1 \theta a^3}{\nu_1^2}; \quad \Pi = \frac{\nu_1}{\chi_1}$$

$$\mu = \frac{a \sigma_1 \theta \rho}{\eta_1^2}; \quad \chi_i = \frac{\chi_i}{\chi_1}$$

В качестве единиц измерения выбраны: длина – средний радиус капли  $a$ , скорость  $\nu_1 a^{-1}$ , давление  $\rho \nu_1^2 a^{-2}$ , температура  $\theta$  в верхней точке кюветы. Кроме пяти безразмерных параметров в системе уравнений (1.1), в задачу через граничные условия войдут: безразмерный радиус кюветы  $\alpha = Aa^{-1}$ ,  $\kappa = \kappa_2 \kappa_1^{-1}$ ,  $\sigma = \sigma_0 a \rho \eta_1^{-1}$ ,  $\mathbf{k}$  – единичный вектор, направленный против ускорения силы тяжести  $\mathbf{g}$ :  $\mathbf{g} = -g\mathbf{k}$ . (Отметим, что в условиях техники Плато  $\nu_2 = \eta \equiv \eta_2 \eta_1^{-1}$ .) Далее  $\nu_2 \equiv \nu$ ,  $\chi_2 \equiv \chi$ ,  $\beta_2 \equiv \beta$ .

Запишем граничные условия на поверхности кюветы и на свободной поверхности раздела жидкостей в сферической системе координат  $(r, \vartheta, \varphi)$ , начало которой совместим с центром кюветы, а полярную ось  $z$  направим вдоль  $\mathbf{k}$ . Безразмерное уравнение поверхности капли имеет вид

$$r = R(\vartheta) = 1 + s(\vartheta), \quad |s(\vartheta)| \ll 1$$

На твердой поверхности заданы условия прилипания и косинусоидальное распределение температуры

$$r = \alpha: \quad \nu_1 = 0, \quad T = \cos \vartheta \quad (1.2)$$

Граничные условия на свободной поверхности обсуждались в [6] и подробно выведены в [7]. Запишем их в принятых обозначениях (радиальные компоненты скорости будем обозначать  $\nu_r = u$ , меридиональные –  $\nu_\theta = w$ , штрихом – производные по  $\vartheta$ )

$$r = R(\vartheta): \quad Ru_i = R'w_i; \quad R'(u_1 - u_2) = R(w_2 - w_1) \quad (1.3)$$

$$T_1 = T_2; \quad R^2 \left( \frac{\partial T_1}{\partial r} - \kappa \frac{\partial T_2}{\partial r} \right) = R'(T_1' - \kappa T_2') \quad (1.4)$$

$$\delta P = 2 \left( \frac{\partial u_1}{\partial r} - \eta \frac{\partial u_2}{\partial r} \right) - \frac{R'}{R} (\sigma_1' - \sigma_2' + \delta T) \quad (1.5)$$

$$\frac{R'}{R} [\delta P - 2(w_1' + u_1) + 2\eta(w_2' + u_2)] = \delta T - \sigma_1' - \sigma_2' \quad (1.6)$$

$$\delta P \equiv p_1 - p_2 + \gamma R \cos \vartheta T (\beta - 1) + (\sigma - \mu T) 2H$$

$$\delta T \equiv \frac{\mu}{\sqrt{R^2 + R'^2}} \left( T' + R' \frac{\partial T}{\partial r} \right)$$

$$\sigma_i' \equiv \eta_i \left( \frac{u_i' - w_i}{R} + \frac{\partial w_i}{\partial r} \right) \quad (i=1,2)$$

$$2H \equiv 2 - (1 - 2s)(s'' + \text{ctg} \vartheta s' + 2s) + O(s^3)$$

Условия (1.3) выражают равенство нулю касательных составляющих скорости, (1.4) – равенство температур и нормальных составляющих теплотоков, (1.5) и (1.6) – непрерывность нормальных и касательных напряжений. Задача (1.1)–(1.6), строго говоря, некорректна. Это связано с тем, что в приближении Обербека – Буссинеска тепловое расширение жидкостей учитывается только при вычислении архимедовой силы. Плотности же жидкостей считаются постоянными. Поэтому капля в этом приближении, будучи при нулевой температуре в состоянии нейтральной плавучести, останется невесомой и при любой другой температуре и будет дрейфовать, пока не достигнет крышки кюветы [6]. Между тем реальная капля, безразмерный коэффициент теплового расширения  $\beta$  которой, например, меньше единицы, будет подниматься вверх, в сторону менее плотных областей только до тех пор, пока не окажется в новом положении равновесия, при котором силы Архимеда и тяжести  $F_z$  в проекции на ось  $z$  не уравновесятся силами давления и вязкости. Это равенство для сферической капли единичного радиуса имеет вид [3]

$$F_z = 2\pi \int_0^\pi \left[ \left( p_1 - 2 \frac{\partial u_1}{\partial r} \right) \cos \vartheta + \sigma_1' \sin \vartheta \right] \sin \vartheta d\vartheta. \quad (1.7)$$

Формулу (1.7) следует использовать для определения смещения капли вместо условия непрерывности нормальных составляющих напряжений (1.5) в том случае, если капля в ходе конвективных процессов не деформируется, оставаясь сферической. (Заметим, что предположение об отсутствии деформации капли физически эквивалентно допущению о бесконечно большом поверхностном натяжении  $\sigma$  в (1.5), по сравнению с которым остальные члены в этом уравнении становятся исчезающе малыми и должны быть отброшены. В этом случае уравнение (1.5), которое в конечном счете определяет форму капли, просто задает величину лапласовского давления в капле.)

Нужно, однако, иметь в виду, что капля не только увлекается течением, но и деформируется. Если деформация не сопровождается смещением ее центра масс (так будет, если в разложении функции  $s(\vartheta)$  в ряд по полиномам Лежандра  $P_l$  будет отсутствовать член с  $l = 1$ ), то условие (1.5) окажется выполненным, а сила  $F_z$  в (1.7) будет тождественно равной нулю. Если капля удерживается в центре кюветы внешними сторонними силами (например, электростатическими, как в [9]), то по формуле (1.7) можно оценить величину этих сил.

При замене уравнения (1.5) интегральным соотношением (1.7) в том случае, когда капля остается недеформированной, задача (1.1)–(1.7) становится самосогласованной и может быть использована для определения как смещения капли (по формуле (1.7)), так и деформации ее поверхности (по формуле (1.5)).

В систему уравнений (1.1)–(1.6) входят девять безразмерных параметров. Из них семь ( $\alpha, \beta, \kappa, \nu = \eta, \Pi, \sigma, \chi$ ) характеризуют геометрические и физико-химические свойства гетерогенной системы. Числа Марангони  $\mu$  и Грасгофа  $\gamma$  определяют интенсивности капиллярного и гравитационного течений соответственно. Конвекция в этой задаче возникает бескризисно, при сколь угодно малых числах  $\mu$  и  $\gamma$ .

При таком большом числе параметров предпочтение следует отдать аналитическому анализу, а не машинному счету. Полагая числа Марангони и Грасгофа малыми по сравнению с единицей, будем искать решение в виде ряда по степеням  $\mu$  и  $\gamma$ . Все функции и постоянные интегрирования, относящиеся к первой (второй) среде, будем обозначать заглавными (строчными) буквами латинского алфавита, оставив греческие буквы для обозначения параметров системы

$$\begin{pmatrix} y_1 \\ y_2 \end{pmatrix} = \sum_{n=0}^{\infty} \sum_{m=0}^{\infty} \gamma^n \mu^m \begin{pmatrix} Y_{nm} \\ y_{nm} \end{pmatrix} \quad (1.8)$$

где  $y_i$  – любая из функций  $v_i, p_i, T_i$  и  $s(\vartheta)$ . Первый нижний индекс у функции соответствует степени  $\gamma$ , второй – степени  $\mu$ .

Очевидно, что в нулевом приближении жидкости покоятся  $V_{00} = v_{00} = 0$ , форма капли остается сферической  $s_{00} = 0$ , а давления и температуры представим в следующей форме:

$$T_{00} = (E_{00}r + K_{00}r^{-2})P_1; \quad t_{00} = e_{00}rP_1 \quad (1.9)$$

$$E_{00} = \alpha^2(2 + \kappa)J; \quad K_{00} = \alpha^2(1 - \kappa)J$$

$$e_{00} = 3\alpha^2J; \quad P_{00} - p_{00} = 2\sigma$$

$$J^{-1} \equiv 1 - \kappa + \alpha^2(2 + \kappa)$$

Таким образом, в бесконвективном приближении изотермы в первой среде изогнуты в меру величины  $\kappa - 1$ ; в капле же они горизонтальны. Как следует из общей теории [3, 4], в этом случае равновесие невозможно и в жидкостях возникнет конвективное движение при любых числах  $\gamma$ , не равных нулю.

**2. Линейные эффекты.** Функции первого по числу Марангони и нулевого по числу Грасгофа приближения определяются из задачи

$$\nabla P_{01} = \Delta V_{01}; \quad \nabla p_{01} = \nu \Delta v_{01} \quad (2.1)$$

$$\text{Pv}_{01} \nabla T_{00} = \Delta T_{01}; \quad \text{Pv}_{01} \nabla t_{00} = \chi \Delta t_{01}$$

$$r = \alpha: \quad V_{01} = 0; \quad T_{01} = 0$$

$$r = 1 + \mu s_{01}: \quad U_{01} = u_{01} = W_{01} - w_{01} = 0$$

$$T_{01} - t_{01} = 3K_{00}s_{01}P_1; \quad \frac{\partial T_{01}}{\partial r} - \kappa \frac{\partial t_{01}}{\partial r} = 3K_{00}(s'_{01}P'_1 - 2s_{01}P_1)$$

$$e_{00}P'_1 = \left( \frac{\partial W_{01}}{\partial r} - W_{01} \right) - \eta \left( \frac{\partial w_{01}}{\partial r} - w_{01} \right)$$

В граничных условиях на поверхности раздела жидкостей функции следует вычислять при  $r = 1$ . Неоднородные члены в последних трех уравнениях появились из-за учета вкладов нулевого приближения. Так, равенство температур в (1.4) до преобразований должно быть записано следующим образом

$$T_{00}(1 + \mu s_{01}) + \mu T_{01}(1) = t_{00}(1 + \mu s_{01}) + \mu t_{01}(1)$$

Ограничившись в первых слагаемых обеих частей этого уравнения линейными по  $\mu$  членами, получим приведенные в (2.1) выражения.

Решение уравнений Навье – Стокса в (2.1) имеет вид

$$\begin{pmatrix} V_{01} \\ v_{01} \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} F_{01} \\ f_{01} \end{pmatrix} P_1 e_r + \begin{pmatrix} G_{01} \\ g_{01} \end{pmatrix} r \nabla P_1; \quad \begin{pmatrix} P_{01} \\ p_{01} \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} Q_{01} \\ q_{01} \end{pmatrix} P_1 \quad (2.2)$$

Здесь  $P_l$  – полиномы Лежандра, а амплитуды при них – функции радиуса  $r$ . Выражения (2.2), будучи подставлены в уравнения Навье – Стокса в (2.1) и в уравнение непрерывности, приводят к системе обыкновенных дифференциальных уравнений для амплитуд. Имея в виду дальнейшие вычисления, приведем здесь точные решения этих уравнений для функций, стоящих при  $P_l$ , записав их временно без индекса

$$f = Ar^{l+1} + Br^{-l} + Cr^{l-1} + Dr^{-l-2} \quad (2.3)$$

$$l(l+1)rg = \frac{d}{dr}(r^2 f); \quad q = \frac{4l+6}{l} Ar^l + \frac{4l-2}{l+1} \frac{B}{r^{l+1}} \quad (2.4)$$

В частности, радиальные функции в (2.2) таковы

$$F_{01} = A_{01}r^2 + \frac{B_{01}}{r} + C_{01} + \frac{D_{01}}{r^3}; \quad f_{01} = a_{01}r^2 + c_{01} \quad (2.5)$$

$$Q_{01} = 10A_{01}r + \frac{B_{01}}{r^2}; \quad q_{01} = 10a_{01}\eta r$$

Функции  $f_{01}$  и  $q_{01}$  записаны с учетом ограниченности в нуле,  $G_{01}$  и  $g_{01}$  не выписаны, поскольку они легко получаются простым дифференцированием из уравнений непрерывности (первое в (2.4)). Постоянные интегрирования  $A_{01}$ ,  $B_{01}$ ,  $C_{01}$ ,  $D_{01}$ ,  $a_{01}$  и  $c_{01}$  нужно определить из граничных условий (2.1). Поскольку получающиеся при этом выражения достаточно громоздки, приведем лишь один коэффициент  $B_{01}$ , нужный для дальнейшего анализа

$$B_{01} = \alpha^2 J x_0 \left[ x_5 - x_7 \frac{x_1 x_3 - x_0 x_6}{x_1 x_2 - x_0 x_4} \right] \quad (2.6)$$

$$x_0 = \alpha^2 - 1; \quad x_1 = 2\alpha^2 - 1; \quad x_2 = \alpha^2 - \alpha^{-3}; \quad x_3 = \alpha^2 - \alpha^{-1}$$

$$x_4 = 2\alpha^2 + \frac{1}{2\alpha^3}; \quad x_5 = \eta \left( \frac{\alpha^2}{2} + \frac{1}{\alpha} - \frac{3}{2} \right) + 1 - \frac{1}{\alpha}$$

$$x_6 = 2\alpha^2 - \frac{1}{2\alpha}; \quad x_7 = \eta \left( \frac{3}{2}\alpha^2 - \frac{1}{\alpha^3} - \frac{5}{2} \right) + x_2$$

Параметр  $J$  определен в (1.9). Заметим, что  $B_{01}$  – отрицательно определенная величина при всех допустимых значениях параметров  $\alpha$ ,  $\eta$  и  $\kappa$ . В частности, при  $\alpha = 2$

$$B_{01} = -1128(17 + 2\kappa)^{-1}(108 + 5\eta)^{-1} \quad (2.7)$$

Для фиксированного значения  $\alpha$   $B_{01}$  убывает с ростом  $\kappa$  и  $\eta$ . Физически это понятно: скорость течения, а на экваторе при  $\alpha = 2$  она равна  $w \approx -0,17B_{01}\mu$ , должна ослабевать с ростом вязкости и теплопроводности и при  $\kappa \rightarrow \infty$  или  $\eta \rightarrow \infty$  должна стремиться к нулю. В этих случаях теплоперенос осуществляется диффузионным способом.

При подстановке найденных выражений для скорости и давления в уравнение (1.5) можно определить и функцию  $s_{01}(\vartheta)$ , которая, как того требуют остальные члены этого уравнения, должна быть пропорциональна полиному Лежандра первой степени  $s_{01} = l_{01}P_1$ . Однако амплитуда  $l_{01}$  этим уравнением не определяется: поправка к кривизне с такой зависимостью от угла  $\vartheta$  оказывается тождественно равной нулю при любом  $l_{01} \neq \infty$ . Геометрически это связано с тем, что «деформация» поверхности раздела жидкостей с такой зависимостью от меридионального угла означает малое смещение капли по оси  $z$  на  $\mu l_{01}$  без изменения сферической формы капли. Скорость этого дрейфа для внешней задачи определена в [6].

Такое смещение капли в приближении Обербека – Буссинеска не создает возвращающей силы и потому амплитуда  $l_{01}$  не может быть определена с помощью (1.5) даже при отличном от нуля значении  $\gamma$  и для ее определения следует воспользоваться формулой (1.7), по которой можно определить величину внешних сил  $F_z$ , которые должны закрепить каплю в новом положении равновесия. В данном случае  $F_z = \frac{4}{3}\mu B_{01}\pi$ . Уравновешивающая каплю сила  $F_z$  направлена, как и следовало ожидать, против возможного дрейфа капли в сторону нагретых областей, поскольку (для положительных  $\sigma_1$ )  $B_{01} < 0$ .

Новое положение равновесия с помощью вычисленной силы  $F_z$  можно найти следующим образом. Пусть капля, взвешенная в конвективном потоке, поднялась на

высоту  $\Delta z$ , где оказалась при средней температуре  $\langle T \rangle = E_{00} \Delta z$ . При этом ее объем увеличился на  $\frac{1}{3} \pi E_{00} \Delta z \beta$ , в то время как для нулевой плавучести необходимо увеличение на  $\frac{1}{3} \pi E_{00} \Delta z$ . Поэтому капля, если ее коэффициент теплового расширения  $\beta < 1$ , будет всплывать далее, пока не окажется на высоте  $\Delta z_* = l_{01}$ , величина которой определится из условия равенства нулю вязких, гравитационных и архимедовых сил:  $(\beta - 1) E_{00} l_{01} = B_{01}$ . Для случая  $\beta > 1$  равновесие без сторонних сил невозможно – капля будет всплывать, пока не достигнет крышки кюветы. При дальнейшем анализе будем считать  $l_{01}$  известной величиной порядка единицы.

Для определения поля температур  $T_{01}$  и  $t_{01}$  заметим, что в уравнениях теплопроводности (2.1) неоднородные слагаемые  $V_{01} \nabla T_{00}$  и  $v_{01} \nabla t_{00}$  пропорциональны полиномам Лежандра  $P_0$  и  $P_2$ . Поэтому поправки к температурам должны иметь вид

$$T_{01} = M_{01} P_0 + N_{01} P_2; \quad t_{01} = m_{01} P_0 + n_{01} P_2 \quad (2.8)$$

Подставив формулы (2.8) в уравнения теплопроводности (2.1) и собрав в них члены при одинаковых полиномах Лежандра, получим систему обыкновенных дифференциальных уравнений для радиальных функций в (2.8), точное решение которой имеет вид

$$M_{01} = E_{01}^{(0)} + K_{01}^{(0)} r^{-1} + T_{01}^{(0)}; \quad m_{01} = e_{01}^{(0)} + t_{01}^{(0)} \quad (2.9)$$

$$N_{01} = E_{01}^{(2)} r^2 + K_{01}^{(2)} r^{-3} + T_{01}^{(2)}; \quad n_{01} = e_{01}^{(2)} r^2 + t_{01}^{(2)}$$

$$\begin{pmatrix} T_{01}^{(0)} \\ T_{01}^{(2)} \end{pmatrix} = \frac{\Pi}{3} \left[ A_{01} E_{00} r^4 \begin{pmatrix} 1/4 \\ -1/7 \end{pmatrix} + \frac{C_{01} E_{00} r^2}{2} \begin{pmatrix} 1 \\ 0 \end{pmatrix} + A_{10} K_{00} r \begin{pmatrix} 1 \\ 2 \end{pmatrix} - \right. \\ \left. - \frac{B_{01} E_{00} r^2}{4} \begin{pmatrix} -4 \\ 1 \end{pmatrix} + \frac{2C_{01} K_{00} - D_{01} E_{00}}{2r} \begin{pmatrix} 0 \\ 1 \end{pmatrix} + \frac{B_{01} K_{00}}{4r^2} \begin{pmatrix} -2 \\ 5 \end{pmatrix} - \frac{D_{01} K_{00}}{4r^4} \begin{pmatrix} 1 \\ 2 \end{pmatrix} \right]$$

$$\begin{pmatrix} t_{01}^{(0)} \\ t_{01}^{(2)} \end{pmatrix} = \frac{\Pi e_{00}}{6\chi} \left[ \frac{a_{01} r^4}{14} \begin{pmatrix} 7 \\ -4 \end{pmatrix} + c_{01} r^2 \begin{pmatrix} 1 \\ 0 \end{pmatrix} \right]$$

Выражения для функций  $T_{01}^{(l)}$  и  $t_{01}^{(l)}$  ( $l = 0, 2$ ) представлены в матричной форме. Так, например,  $t_{01}^{(2)} = -\Pi a_{01} e_{00} r^4 (21\chi)^{-1}$ .

Постоянные интегрирования  $E_{01}^{(l)}$ ,  $K_{01}^{(l)}$  и  $e_{01}^{(l)}$  ( $l = 0, 2$ ) легко определяются из граничных условий (2.1).

Функции первого по числу Грасгофа  $\gamma$  и нулевого по  $\mu$  приближения определяются по той же схеме. За недостатком места приведем сразу точные выражения для скоростей и температур

$$\begin{pmatrix} V_{10} \\ v_{10} \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} F_{10} \\ f_{10} \end{pmatrix} P_2 e_r + \begin{pmatrix} G_{10} \\ g_{10} \end{pmatrix} r \nabla P_2; \quad \begin{pmatrix} T_{10} \\ t_{10} \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} M_{10}^{(1)} \\ m_{10}^{(1)} \end{pmatrix} P_1 + \begin{pmatrix} M_{10}^{(3)} \\ m_{10}^{(3)} \end{pmatrix} P_3 \quad (2.10)$$

$$F_{10} = A_{10} r^3 + \frac{B_{10}}{r^2} + C_{10} r + \frac{D_{10}}{r^4} + \frac{K_{00}}{4}; \quad f_{10} = a_{10} r^3 + c_{10} r \quad (2.11)$$

$$M_{10}^{(l)} = E_{10}^{(l)} r^l + \frac{K_{10}^{(l)}}{r^{l+1}} + T_{10}^{(l)}; \quad m_{10}^{(l)} = e_{10}^{(l)} r^l + t_{10}^{(l)} \quad (l = 1, 3)$$

$$\begin{pmatrix} T_{10}^{(1)} \\ T_{10}^{(3)} \end{pmatrix} = \frac{\Pi}{5} \left[ \frac{A_{10} E_{00} r^5}{36} \begin{pmatrix} 9 \\ -4 \end{pmatrix} + \frac{C_{10} E_{00} r^3}{2} \begin{pmatrix} 1 \\ 0 \end{pmatrix} + \frac{K_{00} E_{00} r^2}{24} \begin{pmatrix} 6 \\ -1 \end{pmatrix} + \frac{A_{10} K_{10} r^2}{12} \begin{pmatrix} 3 \\ 22 \end{pmatrix} + \right. \\ \left. + \frac{C_{10} K_{00}}{4} \begin{pmatrix} 2 \\ 3 \end{pmatrix} - \frac{B_{10} E_{00}}{4} \begin{pmatrix} 4 \\ 1 \end{pmatrix} + \frac{K_{00}^2}{12r} \begin{pmatrix} 3 \\ 2 \end{pmatrix} - \frac{D_{01} E_{00}}{2r^2} \begin{pmatrix} 0 \\ 1 \end{pmatrix} + \frac{B_{10} K_{00}}{r^3} \begin{pmatrix} -1 \\ 1 \end{pmatrix} - \frac{D_{10} K_{00}}{6r^5} \begin{pmatrix} 2 \\ 3 \end{pmatrix} \right] \\ \begin{pmatrix} t_{10}^{(1)} \\ t_{10}^{(3)} \end{pmatrix} = \frac{\Pi e_{00}}{10\chi} \left[ \frac{a_{10} r^5}{18} \begin{pmatrix} 9 \\ -4 \end{pmatrix} + c_{10} r^3 \begin{pmatrix} 1 \\ 0 \end{pmatrix} \right]$$

Капля в этом приближении принимает эллипсоидальную форму  $r = 1 + \gamma'_{10} P_2$

$$l_0 = I_0 + \frac{1}{4\sigma} (I_2 I_7 - I_3 I_5)(I_1 I_7 - I_3 I_4)^{-1} \quad (2.12)$$

$$I_1 = \frac{3}{8}(\eta_8 - \alpha I_6); \quad I_2 = \frac{K_{00}}{4} \left[ I_8 \left( \frac{\eta}{40} - \frac{2}{5} \right) + I_6 \left( 2 + \frac{81\alpha}{40} \right) \right]$$

$$I_3 = I_6 \left( \frac{2}{\alpha^4} + \frac{3\alpha}{8} \right) - I_8 \left( 2 + \frac{19\eta}{8} \right); \quad I_4 = \frac{3}{8} \left[ I_6 \left( \frac{1}{\alpha^2} - \alpha \right) - \eta I_9 \right]$$

$$I_5 = \frac{K_{00}}{4} \left[ I_9 \left( \frac{2}{5} - \frac{\eta}{40} \right) + I_6 \left( 3 - \frac{39}{40\alpha^2} - \frac{81\alpha}{40} \right) \right]$$

$$I_6 = \eta - 1; \quad I_7 = I_9 \left( 2 + \frac{19}{8} \eta \right) - I_6 \left( \frac{3}{\alpha^4} - \frac{21}{8\alpha^2} - \frac{3\alpha}{8} \right)$$

$$I_8 = \frac{5\alpha^3 - 3\alpha}{2}; \quad I_9 = \frac{3}{2}(\alpha - \alpha^3); \quad I_0 = \frac{e_{00}}{12\sigma} (1 - \beta)$$

Формула для определения эксцентриситета эллипсоидальной в этом приближении капли (2.12) содержит два разнородных слагаемых: первое связано с термической деформацией жидкостей, второе – с конвективным движением. При  $\kappa = 1$  течение отсутствует, форма капли  $r = 1 + \gamma'_0 P_2$ . Поскольку  $e_{00} > 0$  (см. (1.9)), то капля приобретает форму сплющенного эллипсоида вращения, если  $\beta > 1$ . Физически такое поведение можно понять так. Капля, которая расширяется при нагреве сильнее, чем окружающая жидкость, должна, чтобы остаться в равновесии, сосредоточиться большей частью в своем прежнем положении безразличного равновесия вблизи  $z = 0$  и тем уменьшить по возможности объемы своих относительно более легких северных областей и более тяжелых южных. При  $\beta < 1$  капля вытягивается вдоль  $z$ .

Второе слагаемое в (2.12) определяет величину деформации капли вследствие свободного конвективного движения. При  $\beta = 1$  и  $\alpha = 2$  форма капли такова

$$r = 1 + \gamma \frac{K_{00}}{80\sigma} \frac{12111\eta + 13899}{511\eta + 723}; \quad K_{00}(\alpha = 2) = \frac{4(1 - \kappa)}{17 + 7\kappa}$$

Таким образом, вытянутость или сплюснутость капли определяется только знаком  $K_{00}$  и не зависит от вязкости  $\eta$ . Например, при  $\kappa > 1$ , когда изотермы как бы охватывают каплю, а течение вблизи поверхности направлено вдоль меридианов от полюсов к экватору, капля приобретает сплюснутую форму. Наоборот, при  $\kappa < 1$  капля вытягивается вдоль оси  $z$ , растягиваясь конвективным движением.

**3. Перекрестный эффект.** Из квадратичных членов в разложении (1.8) вычислим только линейное по произведению  $\gamma\mu$  приближение, которое определяет перекрестный (капиллярный и гравитационный) эффект. Только этот член приводит к грушевидной деформации капли ( $r = 1 + \gamma l_{10} P_2 + \gamma\mu l_{11} P_3$ ), легко фиксируемой в эксперименте. Члены же, пропорциональные  $\gamma^2$  и  $\mu^2$ , вызывают зеркально-симметричную деформацию капли:  $r = 1 + \gamma l_{10} P_2 + \gamma^2 l_{20} P_4$ , незаметную на фоне подобной деформации в первом порядке. (Раздельное вычисление всех трех квадратичных членов оказывается возможным из-за их независимости).

Собрав в системе уравнений (1.1)–(1.7) члены, пропорциональные  $\gamma\mu$ , по приведенной выше методике получим точные выражения для скоростей, давлений и температур. В частности

$$v_{11} = \sum_{l=1,3} f_{11}^{(l)} P_l e_r + g_{11}^{(l)} r \nabla P_l \quad (3.1)$$

$$s_{11} = l_{11}^{(1)} P_1 + l_{11}^{(3)} P_3$$

Не выписывая здесь из-за громоздкости выражения для радиальных функций, ограничимся качественным анализом полученных на этом этапе результатов. Влияние гравитационных эффектов на интенсивность течения и форму капли очень сильно зависит от параметров  $\kappa$  и  $\beta$ . Так, при  $\kappa = 1$  в первом по  $\gamma$  приближении движение вообще не возникает, а при  $\kappa = \beta = 1$  исчезает и деформация капли – она остается сферической. Капиллярные эффекты менее чувствительны к параметрам системы и не исчезают ни при каких их конечных значениях.

В линейном по  $\gamma\mu$  приближении капля приобретает, как это видно из формулы (3.1):  $s_{11} \sim l_{11}^{(3)} P_3$ , грушевидную форму, причем амплитуда  $l_{11}^{(3)}$  в зависимости от игры параметров может менять знак. Для гипотетической системы, у которой все параметры единичные, кроме  $\beta$ , утолщение капли расположено внизу при  $\beta > 1$  и в верхней части при  $\beta < 1$ .

Такое различие можно пояснить следующими наглядными рассуждениями. При  $\beta > 1$  в жидкостях возникает адекватное течение в виде двух тороидальных вихрей в северном и южном полушариях. Причем частицы внешней жидкости вблизи оси симметрии в верхней половине кюветы опускаются вниз к капле, нагревая ее северные участки, а внизу, поднимаясь, охлаждают «Антарктиду» капли. А поскольку при  $\beta > 1$  жидкость капли расширяется сильнее окружающей среды, то ее северные области становятся относительно более легкими и для равновесия должны уменьшиться в объеме. Противоположный процесс в южном полушарии приводит к тому, что капля приобретает вид висящей груши.

Поправка к смещению капли по оси  $z$   $\gamma\mu l_{11}^{(1)}$  определяется интегральным условием (1.7).

Полученные результаты можно применить, используя метод усреднения Эйнштейна [3, п. 22], для оценки интенсивности конвективного движения в эмульсиях малых концентраций, подобно тому, как это сделано в [10].

#### СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Русанов А.И., Прохоров В.А. Межфазная тензиометрия. СПб: Химия, 1994. 398 с.
2. Краткий курс физической химии / Под ред. С.Н. Кондратьева. М.: Высш. шк., 1978. 312 с.
3. Ландау Л.Д., Лифшиц Е.М. Теоретическая физика. Т. 6. Гидродинамика. М.: Наука, 1986. 736 с.
4. Гершуни Г.З., Жуховицкий Е.М. Конвективная устойчивость несжимаемой жидкости. М.: Наука, 1972. 392 с.
5. Пухначев В.В. Микроконвекция в вертикальном слое // Изв. РАН. МЖГ. 1994. № 5. С. 76–84.



6. Братухин Ю.К. Термокапиллярный дрейф капельки вязкой жидкости // Изв. АН СССР. МЖГ. 1975. № 5. С. 156–161.
7. Братухин Ю.К., Макаров С.О. Межфазная конвекция. Пермь: Изд-во Перм. ун-та, 1994. 327 с.
8. Корн Г., Корн Т. Справочник по математике для научных работников и инженеров. М.: Наука, 1977. 831 с.
9. Братухин Ю.К., Семенов В.А. Об условиях устойчивого равновесия диэлектрических шаров в электростатическом поле // ЖЭТФ. 1982. Т. 83. Вып. 6. С. 2170–2175.
10. Братухин Ю.К., Путин Г.Ф. О внутрипоровой конвекции при вертикальной ориентации осредненного градиента температуры // Изв. АН СССР. МЖГ. 1984. № 1. С. 93–98.

Пермь

Поступила в редакцию  
9.ИИ.1995