

**В. Н. Колодежнов** (Воронеж, ВГУИТ). Поступательное течение неньютоновской жидкости, реологическая модель которой учитывает эффект «отвердевания», в зазоре между двумя коаксиальными цилиндрами.

В работе [1] была предложена следующая реологическая модель жидкости:

$$\tau_{ij} = -P \delta_{ij} + 2\mu(I_2)\varepsilon_{ij}, \quad i = 1, 2, 3, \quad (1)$$

$$\mu(I_2) = \frac{\tau_{\text{crit}}}{2\sqrt{-I_2}} \left\{ 1 - \left( 1 - \sqrt{-\frac{I_2}{I_{2,\text{crit}}}} \right)^{1/n} \right\}, \quad n > 1, \quad -I_2 \leq I_{2,\text{crit}},$$

где  $\tau_{ij}$ ,  $\varepsilon_{ij}$  — компоненты тензоров напряжений и скоростей деформаций, соответственно;  $P$  — давление;  $\delta_{ij}$  — символ Кронекера;  $\mu(I_2)$  — функция второго инварианта  $I_2 < 0$  тензора скоростей деформаций;  $\tau_{\text{crit}}$ ,  $I_{2,\text{crit}}$ ,  $n$  — эмпирические константы реологической модели.

Отличительной особенностью этой модели является то, что для одномерных течений крутизна графика зависимости касательного напряжения от скорости сдвига неограниченно возрастает по мере приближения модуля второго инварианта  $I_2$  тензора скоростей деформаций к некоторому критическому, но конечному, значению  $I_{2,\text{crit}}$ . В этом случае касательное напряжение по модулю должно принимать некоторое предельное значение  $\tau_{\text{crit}}$ . Тогда при  $|I_2| \rightarrow I_{2,\text{crit}}$  поведение такой жидкости можно интерпретировать с точки зрения проявления эффекта «отвердевания».

Рассмотрим установившееся ламинарное течение жидкости с реологической моделью (1) в зазоре между двумя коаксиальными неограниченными по длине цилиндрами с радиусами  $R_1$  и  $R_2$  ( $R_2 > R_1$ ). Будем считать, что внешний цилиндр является неподвижным, а к внутреннему приложена сориентированная вдоль их общей оси сила, которая в расчете на единицу длины цилиндров принимает значение  $F$ . В результате в установившемся режиме внутренний цилиндр будет двигаться с постоянной, но неизвестной заранее скоростью.

Пусть исходные параметры системы таковы, что в окрестности стенки внутреннего цилиндра (в области с наибольшими значениями  $|I_2|$ ) ормируется слой «отвердевшей» жидкости, внешний радиус которого принимает неизвестное заранее значение  $R_1 < R_s < R_2$ . Этот слой, естественно, будет двигаться совместно с внутренним цилиндром как одно целое твердое тело. При этом течение увлекаемой жидкости будет происходить в канале с кольцевым поперечным сечением.

В результате решения такой задачи было показано, что распределение скорости жидкости  $u(r)$  в свободной для течения части канала описывается выражением вида

$$\frac{u(r)}{U_s} = \left[ R_2 - r - \int_{r/R_1}^{R_2/R_1} \left( 1 - \frac{La R_1^2}{2n(R_2 - R_1)r} \right)^n dr \right] / R_1, \quad R_s < r < R_2,$$

$$U_s = 2R_1 \sqrt{I_{2,\text{crit}}}, \quad La = nF(R_2 - R_1) / (\pi R_1^2 \tau_{\text{crit}}), \quad R_s = F / (2\pi \tau_{\text{crit}}),$$

где  $r$  — радиальная координата, отсчитываемая от оси симметрии цилиндров;  $U_s$  — характерное, принимаемое в качестве масштабного, значение скорости жидкости;  $La$  — число Лагранжа для рассматриваемой задачи.

Проведен анализ влияния основных параметров системы на характеристики течения, в частности, скорость установившегося движения внутреннего цилиндра и объемный расход жидкости, увлекаемой внутренним цилиндром в процесс течения.

#### СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Колодежнов В.Н. Течение в плоском канале дилатантной жидкости с эффектом «отвердевания». — Обзорение прикл. и промышл. матем., 2010, т. 17, в. 3, с. 422.