

А. МАРТИНС, Айме НУРК, В. ВАНАТОА

ГРАВИТАЦИОННОЕ ТЕЧЕНИЕ НЕНЬЮТОНОВСКИХ ЖИДКОСТЕЙ ПРИ СЕПАРАЦИИ МАТЕРИАЛА В ПЛЕНКУ

Во многих энергетических и энерготехнологических установках высокотемпературное стекание жидкостей по поверхностям сопровождается непрерывной сепарацией материала из газовой среды в пленку [1-5]. Стеkanie происходит в условиях интенсивного теплообмена, что является основной причиной неньютоновского поведения материала в этих установках, так как температура, а вместе с ней и жидкостные свойства материалов изменяются по толщине пленки в широких пределах. В каждой установке стекающая пленка играет определенную роль. В энергетических установках она обеспечивает выход высепарированного материала и защиту поверхностей от высокотемпературной среды [1-4]; в энерготехнологических, кроме того, способствует обработке технологического сырья в пленке [2]; в химико-технологических агрегатах наряду с выводом высепарированного материала содействует протеканию соответствующих процессов [6,7]; в магнитогидродинамических генераторах предохраняет стенки от перегрева, причем пленка здесь не должна заметно ухудшать электрические показатели установки [5,8].

Стекание материалов по поверхностям во многом зависит от их свойств. Поэтому знание физико-химических особенностей материалов является определяющим моментом при установлении оптимальных режимов работы установок.

Для более распространенных неньютоновских жидкостей напряжение сдвига выражается следующими уравнениями [9]:

$$\tau = k(dw_x/dy)^n \quad (\text{модель Оствальда де Вилля}), \quad (1)$$

$$\tau = \tau_0 + \eta dw_x/dy \quad (\text{модель Шведова-Бингама}), \quad (2)$$

$$\tau = \tau_0 + k(dw_x/dy)^n \quad (\text{модель Бингама}). \quad (3)$$

Многие энергетические шлаки и энерготехнологическое сырье в широком диапазоне температур перед полным плавлением находятся в пластическом состоянии, т. е. являются неньютоновскими жидкостями [10-12].

Константы k , n , τ_0 и η в формулах (1) — (3) сильно зависят от температуры. На основе опытных данных, температурная зависимость k и n различных энергетических сланцевых шлаков [12] описывается формулами

$$k = K_1 \Delta T^{-m_1} \quad (4)$$

и

$$n = K_2 \Delta T^{-m_2}. \quad (5)$$

Для изученных пластических сланцевых шлаков $\tau_0 = 0$. Однако для пластических шлаков канско-ачинских углей $\tau_0 > 0$ [10], причем τ_0 увеличивается с уменьшением температуры по эмпирической формуле

$$\tau_0 = K_3 \Delta T^{-m_3}. \quad (6)$$

Ньютоновская вязкость большинства энергетических шлаков выражается в виде [3]:

$$\eta = K_4 \Delta T^{-m_4}. \quad (7)$$

Допустим, что изменение температуры по всему стекающему слою жидкости с толщиной δ_x линейно из-за относительной тонкости последнего. Тогда зависимости (4)–(7) можно записать следующим образом:

$$k = K'_1 (\delta_x/y)^{m'_1}, \quad (8)$$

$$n = K'_2 (\delta_x/y)^{m'_2}, \quad (9)$$

$$\tau_0 = K'_3 (\delta_x/y)^{m'_3}, \quad (10)$$

$$\eta = K'_4 (\delta_x/y)^{m'_4}. \quad (11)$$

Уравнение ламинарного гравитационного стекания жидкостей по вертикальным и наклонным поверхностям имеет вид

$$d\tau/dy + g\varrho\xi = 0. \quad (12)$$

Если в уравнении (12) τ выразить формулами (1)–(3) и подставить в них соответствующие выражения k , n , τ_0 и η из равенств (8)–(11), то получим

$$d/dy [K'_3 (\delta_x/y)^{m'_3} + K'_4 (\delta_x/y)^{m'_4} dw_x/dy] = -g\varrho\xi, \quad (13)$$

$$d/dy [K'_3 (\delta_x/y)^{m'_3} + K'_1 (\delta_x/y)^{m'_1} (dw_x/dy)^{K'_2 (\delta_x/y)^{m'_2}}] = -g\varrho\xi. \quad (14)$$

Уравнение (13) действительно для неньютоновских жидкостей типа Шведова-Бингама, а уравнение (14) — для жидкостей, напряжение сдвига которых выражается моделями Оствальда де Вилля ($K'_3 = 0$ и $m'_3 = 0$) или Бингама.

Для решения уравнений (13) и (14) выбраны следующие граничные условия:

$$(dw_x/dy)_{y=\delta_x} = 0 \quad \text{при} \quad y = \delta_x$$

$$w_x = 0 \quad \text{при} \quad y = 0.$$

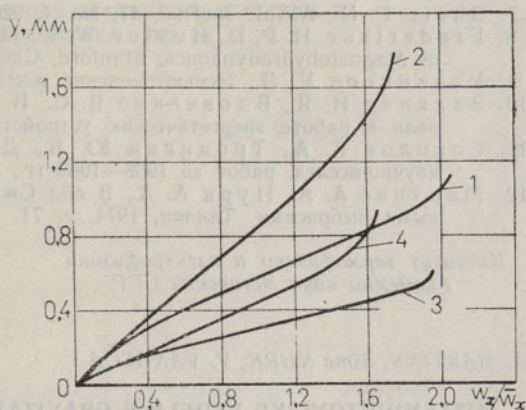
Уравнение неразрывности стекания жидкостей при равномерной сепарации их на поверхностях определяется из формулы

$$\delta_x \bar{w}_x = G_{\text{шл}}/\varrho. \quad (15)$$

Уравнения (13) и (14) с учетом граничных условий и уравнения неразрывности (15) были решены численно на ЭВМ «Наири» методом Рунге-Кутты, причем \bar{w}_x была найдена по формуле Симпсона. Для примера проведены расчеты стекания пластического шлака ленинградского сланца. Начальные данные шлака (определены экспериментально): дилатантная жидкость ($n > 1$) описывается моделью Оствальда де Вилля — уравнением (1); $T_1 = T_0 = 1603$ К; $T' = 1466$ К; $\eta_0 = 0,6$ Нс/м²; $\varrho = 3000$ кг/м³; $K'_1 = 0,243$; $K'_2 = 1,16$; $K'_3 = 0$; $m'_1 = 1$; $m'_2 = 1/2$; $m'_3 = 0$.

Результаты расчетов приведены в таблице и показаны на рисунке. Видно, что стекание полностью пластического шлака ($T_1 = T_0$) по вер-

тикальным и сильно наклонным ($\alpha = 5^\circ$) поверхностям с различными степенями высепаривания шлака в пленку происходит нормально. Это объясняется в первую очередь тем, что шлаки ленинградского сланца, как и эстонского, превращаются в истинные жидкости при очень малых вязкостях ($\eta_0 = 0,1 - 0,8 \text{ Нс/м}^2$). Поэтому нельзя не учитывать стекания шлаков этих топлив в пластической области. Расчеты показывают, что по численным решениям уравнений (13) и (14) можно точнее судить о процессах тепло- и массообмена в различных энергетических и технологических установках, а также в магнитогидродинамических генераторах.



Профили относительных скоростей шлака ленинградского сланца (номера вариантов см. в таблице).

Таблица

Величина	Варианты			
	1	2	3	4
$G_{\text{шл}}, \text{ кг/м}^2\text{с}$	0,003		0,0006	
ξ	1,0	0,087	1,0	0,087
$\delta_{x=1\text{ м}}, \text{ мм}$	1,127	1,796	0,592	0,928
$\bar{w}_{x=1\text{ м}}, \text{ мм/с}$	0,887	0,557	0,338	0,215

Обозначения:

g — ускорение свободного падения,
 $G_{\text{шл}}$ — интенсивность сепарации жидкости из газовой среды,
 k — мера консистенции жидкости,
 n — индекс течения, характеризующий степень отличия его от ньютоновской жидкости,
 T_0 — температура перехода неньютоновской жидкости в ньютоновскую,
 T' — температура при бесконечно большой вязкости шлака,
 T_1 — температура внешней поверхности слоя жидкости,

w_x, \bar{w}_x — соответственно скорость и средняя скорость жидкости в сечении x ,
 δ_x — толщина слоя жидкости в сечении x ,
 η, η_0 — соответственно вязкость и вязкость при температуре T_0 ,
 ξ — синус угла наклона поверхности установки к горизонтали,
 ρ — плотность жидкости,
 τ — напряжение сдвига,
 τ_0 — предел текучести.

ЛИТЕРАТУРА

- Маршак Ю. Л., Топочные устройства с вертикальными циклонными предтопками, М.—Л., 1966, с. 232.
- Семенов Н. А., Вторичные энергоресурсы промышленности и энерготехнологическое комбинирование, М., 1968, с. 269.
- Долежал Р., Топки с жидким шлакоудалением, М., 1959, с. 298.
- Сидельковский Л. Н., Разработка и исследование циклонных энерготехнологических процессов, Автореф. докт. дис., М., 1971, с. 12.
- Bienstock D., Bergman P. D., Henry J. M., Demski R. I., Demeter J. J., Plants K. P., 13th National Symp. on the Eng. Aspects of Magnetohydrodynamics, Stanford, Calif., March, 1973, p. 10.
- Семенов П. А., Рейсбах М. С., Горшков А. С., Хим. пром-сть, № 3, 53 (1966).

7. Shafr F. H., AICHE Journal, 17, No. 4, 920 (1971).
8. Frederikse H. P. R., Hosler W. R., 13th National Symp. on the Eng. Aspects of Magnetohydrodynamics, Stanford, Calif., March., 1973, p. 4.
9. Уилкинсон У. Л., Ньютоновские жидкости, М., 1964, с. 19.
10. Залкинд И. Я., Вдовченко В. С., В сб.: Минеральная часть топлива и ее роль в работе энергетических устройств, Алма-Ата, 1971, с. 97.
11. Соколов Б. А., Троянник Ю. В., Докл. научно-техн. конфер. по итогам научно-исслед. работ за 1968—1969 гг., МЭИ, М., 1969, с. 38.
12. Мартинс А. А., Нурк А. А., В сб.: Сжигание топлив с минимальными вредными выбросами, Таллин, 1974, с. 71.

Институт термодинамики и электрофизики
Академии наук Эстонской ССР

Поступила в редакцию
12/V 1975

A. MARTINS, Aime NURK, V. VANATO

MITTENJUUTONLIKE VEDELIKE GRAVITATSIOONILINE VOOLAMINE KOOS MATERJALI SEPARATSIOONIGA KIHTI

Artiklis vaadeldakse temperatuurist sõltuvate mittenjuutonlike vedelike (eriti plastiliste energeetiliste slakkide) voolamist püst- ja kaldpindadel. Esitatakse empiirilised valemid mõningate mittenjuutonlike vedelike kõigi iseloomulike näitajate temperatuurisõltuvuse kohta. Gravitatsioonilise voolamise võrrandid on lahendatud numbriliselt raalil «Nairi» Runge-Kutta meetodil.

A. MARTINS, Aime NURK, V. VANATO

GRAVITATIONAL FLOW OF NON-NEWTONIAN FLUIDS WITH MATERIAL SEPARATION INTO THE FILM

In the paper the flow phenomena of temperature-dependent non-Newtonian fluids (particularly the plastic energetic slags) on vertical and inclined surfaces are examined. The empirical formulas for typical temperature-dependent indicators of some non-Newtonian fluids are given. The formulas of non-Newtonian gravitational flow are solved in figures on computer "Nairi" by the Runge-Kutta method.