

значения электромагнитных сил при  $A \ll i$ : для проводящей сферы  $F = -\frac{3}{2}jBV$ , для непроводящей сферы  $F = \frac{3}{4}jBV$ .

На фиг. 3 приведены графики зависимостей  $F = F(j)$  и  $f = f(j)$  для полированной латунной сферы диаметром 2.25 см. В качестве проводящей жидкости использовался насыщенный раствор медного купороса в воде. Сила  $F$  определялась по формуле (3.1), а сила

$$f = kjB \quad (j = i/S) \quad (4.1)$$

Из графика фиг. 3 (кривая 1) видно, что при значениях плотности тока  $j < 100 \text{ а/м}^2$  электромагнитная выталкивающая сила  $F$  имеет то же направление, что и в случае непроводящих ( $\sigma_0 = 0$ ) или слабо проводящих тел ( $\sigma_0 \ll \sigma$ ). Точка пересечения кривой  $F = F(j)$  с осью абсцисс при значении  $j \sim 95 \text{ а/м}^2$  соответствует моменту, когда плотности тока внутри тела и в окружающей жидкости равны между собой и тело не испытывает электромагнитной выталкивающей силы ( $F = 0$ , так как  $\sigma_0 = \sigma$ ). При  $j > 100 \text{ а/м}^2$   $\sigma_0$  становится больше  $\sigma$  и сила  $F$  меняет свое направление.

На фиг. 3 (кривая 2) приведены результаты аналогичных измерений в диапазоне  $j$  от 0 до  $250 \text{ а/м}^2$ . Изменение направления силы соответствует значению  $j \sim 210 \text{ а/м}^2$ .

Такое нестабильное поведение проводящей сферы указывает на известную сложность сепарации проводящих материалов.

Поступила 2 IX 1963

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Micheletti T. Un nuovo metodo megneto-eletrico di preparazione dei minerali. *Industria Mineraria*, 1959, 10, No. 8.
2. Андрес У. Ц., Зарубин Л. С., Полак Л. С., Тодес О. М., Юровский А. З. Магнитогидродинамическая сепарация углей и других полезных ископаемых. *Уголь*, 1963, № 7.
3. Leenov D., Kolín A. Theory of Electromagnetorhoresis. I. Magnetohydrodynamic Forces Experienced by Spherical and Symmetrically Oriented Cylindrical Particles. *J. Chem. Phys.*, 1954, 22, 683.
4. Андрес У. Ц., Полак Л. С., Сыроватский С. И. Электромагнитное выталкивание сферического тела из проводящей жидкости. *Ж. техн. физ.*, 1963, т. XXXIII, вып. 3.
5. Kolín A. An Electromagnetokinetic Phenomen Involving Migration of Neutral Particles. *Science*, 1953, vol. 117, 134.
6. Андрес У. Ц. Измерение выталкивающей электромагнитной силы в проводящей жидкости. *Измерительная техника*, 1963, № 5.

#### ТЕПЛОПЕРЕДАЧА В ПОТОКЕ ЭЛЕКТРОПРОВОДЯЩЕЙ ЖИДКОСТИ ПРИ МАЛЫХ ЗНАЧЕНИЯХ МАГНИТНОГО ЧИСЛА РЕЙНОЛЬДСА

*И. И. Новиков, Л. Д. Пичахи*

(Новосибирск)

Процессы теплопередачи в электропроводящей жидкости, движущейся в магнитном поле, оказываются значительно более сложными по сравнению с теплопередачей в обычном потоке жидкости. Это усложнение связано с тем, что в движущейся в магнитном поле электропроводящей жидкости возникают индукционные токи, приводящие к выделению джоулева тепла. Соответственно этому распределение скоростей и температур в жидкости, а следовательно, и поток тепла, будут иными, чем в отсутствие магнитного поля.

Задача о теплообмене между твердым телом и обтекающим его потоком жидкости сводится в конечном счете к определению распределения температур в жидкости вблизи поверхности твердого тела. Действительно, если распределение температуры в этой области известно, то количество тепла (а также и коэффициент теплопередачи) нетрудно определить путем вычисления плотности потока тепла

$$q = -\lambda (\partial T / \partial n)$$

на границе раздела жидкость — твердое тело ( $\lambda$  — коэффициент теплопроводности).

Анализ течения несжимаемой проводящей жидкости в ламинарном пограничном слое при наличии магнитного поля (детали которого здесь не затрагиваются) позволяет установить ряд приближенных соотношений для теплопередачи. В частности, при сравнительно малых значениях магнитного числа Рейнольдса  $R_m$  (а именно при  $R_m \ll 1$ ) и достаточно больших значениях числа Гартмана

$$H = \frac{Ba}{c} \sqrt{\frac{\sigma}{\eta}} \gg 1$$

когда джоулево тепло значительно превосходит тепло трения и им в уравнении переноса тепла пренебречь нельзя, для течения жидкости в достаточно сильном поперечном магнитном поле получается следующее простое выражение для  $q$  (при  $P = 1$ )

$$q \approx \frac{\lambda w_0^2}{2c_p \delta} \quad \left( \delta \approx \frac{a}{H} \right) \quad (1)$$

Здесь  $\sigma$  — толщина ламинарного пограничного слоя,  $B$  — внешнее магнитное поле,  $\sigma$  — коэффициент проводимости,  $\eta$  — коэффициент вязкости,  $c_p$  — удельная теплоемкость  $P$  — число Прандтля.

Таким образом, будем иметь

$$q = \text{const} \frac{\lambda w_0^2}{2c_p a} H, \quad N = \text{const} H \quad (2)$$

т. е. тепловой поток пропорционален числу Гартмана.

В более общем случае, когда значение числа Прандтля  $P$  отличается от единицы

$$q = \frac{\lambda w_0^2}{2c_p a} \bar{H} f(P), \quad \bar{N} = \bar{H} f(P) \quad \left( P = \frac{\eta C_p}{\lambda} \right) \quad (3)$$

В настоящее время не имеется надежных экспериментальных данных, на основании которых можно было бы сделать заключение о применимости формулы (2). Можно, однако, сопоставить эту формулу с некоторыми имеющимися точными решениями уравнений движений проводящей жидкости в магнитном поле и по результатам этого частного сравнения оценить ее точность. Весьма подходящей в этом смысле, поскольку она отвечает аналогичным условиям, будет задача о ламинарном течении несжимаемой вязкой жидкости между двумя плоскопараллельными твердыми поверхностями, перпендикулярно к которым приложено однородное магнитное поле  $B_z = B_0$ , температура обеих твердых стенок предполагается постоянной и равной  $T_w$ . В этом случае, как известно [1, 2], скорость жидкости  $w$ , напряженность магнитного поля  $B_x = B$ , температура жидкости  $T$  на расстоянии  $z$  от средней плоскости  $z = 0$  равны

$$w = w_0 \frac{\text{ch } H - \text{ch } (Hz/a)}{\text{ch } H - 1} \quad (4)$$

$$B = -w_0 \frac{4\pi}{c} \sqrt{\sigma \eta} \frac{(z/a) \text{sh } H - \text{sh } (Hz/a)}{\text{ch } H - 1} \quad (5)$$

$$T = T_w - \frac{w_0^2}{c_p} \frac{P}{(\text{ch } H - 1)^2} \left\{ \frac{1}{4} (\text{ch } Hz/a - \text{ch } 2H) + \frac{z^2}{2a^2} + \frac{\text{sh}^2 H}{2} \left( \frac{z^2}{a^2} - 1 \right) - 2 \frac{\text{sh } H}{H} \left( \text{ch } \frac{Hz}{a} - \text{ch } H \right) \right\} \quad (6)$$

Здесь коэффициенты вязкости, теплопроводности, электропроводности, предполагаются постоянными;  $2a$  — расстояние между твердыми плоскостями,  $w_0$  — скорость жидкости в средней плоскости,  $T_w$  — температура на стенке.

Разложив  $\text{sh}$  и  $\text{ch}$  в ряд вплоть до членов четвертой степени по  $H$  из (6), получим при  $H \rightarrow 0$

$$T - T_w = -\frac{w_0^2}{3c_p} P \left( \frac{z^4}{a^4} - 1 \right) \quad (7)$$

Введем в рассмотрение среднюю температуру жидкости

$$\langle T \rangle = \frac{1}{2a} \int_{-a}^{+a} T dz$$

Используя выражение (6), имеем

$$\langle T \rangle - T_w = -\frac{w_0^2}{c_p} \frac{P}{(\operatorname{ch} H - 1)^2} \left\{ \frac{1}{4} \left( \frac{\operatorname{sh} 2H}{2H} - \operatorname{ch} 2H \right) - \right. \\ \left. - \frac{1}{3} \operatorname{sh}^2 H - 2 \frac{\operatorname{sh} H}{H} \left( \frac{\operatorname{sh} H}{H} - \operatorname{ch} H \right) \right\} \quad (8)$$

Пусть  $T_0$  — температура в средней плоскости, т. е. при  $z = 0$ , тогда согласно (6)

$$T_0 - T_w = -\frac{w_0^2}{c_p} \frac{P}{(\operatorname{ch} H - 1)^2} \left\{ \frac{1}{4} (1 - \operatorname{ch} 2H) - \right. \\ \left. - \frac{\operatorname{sh}^2 H}{2} - 2 \frac{\operatorname{sh} H}{H} (1 - \operatorname{ch} H) \right\} \quad (9)$$

Известно, что при обычном течении жидкости, т. е. при отсутствии магнитного поля

$$T_0 - T_w = \operatorname{const} \frac{w_0^2}{c_p} P \quad (10)$$

Из сравнения (10) и (9) следует, что при наличии магнитного поля разность температур между потоком жидкости и омываемым ею твердым телом будет функцией не только числа Прандтля  $P$ , но зависит, кроме того, от числа Гартмана  $H$  вследствие влияния магнитного поля.

Найдем теперь тепло, передаваемое потоком жидкости твердым стенкам. Для этого вычислим плотность теплового потока  $q$ , используя выражение (6) для  $T$

$$q = -2\lambda \left. \frac{dT}{dz} \right|_{z=a} = 2\lambda \frac{w_0^2}{c_p} \frac{P}{(\operatorname{ch} H - 1)^2} \frac{1}{2a} \{H \operatorname{sh} 2H - 2 \operatorname{sh}^2 H\} \quad (11)$$

Используя зависимость  $q = \alpha (T_0 - T_w)$ , где  $\alpha$  — коэффициент теплопередачи, находим

$$N = \frac{\alpha a}{\lambda} = \frac{H \operatorname{sh} 2H - 2 \operatorname{sh}^2 H}{\frac{1}{4} (1 - \operatorname{ch} 2H) - \frac{1}{2} \operatorname{sh}^2 H + 2 H^{-1} \operatorname{sh} H (1 - \operatorname{ch} H)} \quad (12)$$

Используя (11), находим

$$q = \frac{8 \lambda}{3} \frac{w_0^2}{a c_p} P \quad (H \ll 1), \quad q = \frac{\lambda}{a} \frac{w_0^2}{c_p} P 2H \quad (H \gg 1) \quad (13)$$

Поток тепла при  $H \gg 1$  растет с ростом числа Гартмана. Этот результат будет следствием возрастания градиента температуры в пристенной области с ростом числа Гартмана.

Уравнение (13) при  $H \gg 1$  и всех возможных для данного типа движения значениях  $R_m$ , в том числе и  $R_m < 1$ , будет вполне точным. С другой стороны, в этой области должна быть справедлива формула (2), полученная из рассмотрения теплопередачи в ламинарном пограничном слое. Следовательно, обе формулы должны совпадать; сравнение (13) и (2) вполне подтверждает это.

Таким образом, формула (2) правильно описывает процесс передачи тепла через ламинарный пограничный слой при течении проводящей жидкости в поперечном магнитном поле и может быть рекомендована для практических расчетов; область применимости формулы (2) ограничивается условиями:  $R_m < 1$ ,  $H \gg 1$ .

Поступила 25 V 1963

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Сыроватский С. И. Магнитная гидродинамика. Успехи физ. наук, 1957, т. XII, № 3.
2. Ландау Л. Д. и Лифшиц Е. М. Электродинамика сплошных сред. Физматгиз, 1959.