

*Силина Анастасия Викторовна*

магистрант

*Кушкумбаева Айман Сарсенгалиевна*

магистрант

*Бачурина Ольга Владимировна*

магистрант

ФГБОУ ВПО «Магнитогорский государственный

технический университет им. Г.И. Носова»

г. Магнитогорск, Челябинская область

## **РАСЧЕТ КОЭФФИЦИЕНТОВ ТЕПЛОТДАЧИ ПРИ МОДЕЛИРОВАНИИ ТЕПЛОВЫХ ПРОЦЕССОВ БАРЬЕРНОГО ЭЛЕКТРИЧЕСКОГО ОЗОНАТОРА**

*Аннотация:* авторы представленной статьи отмечают, что процесс озонобразования в барьерном электрическом озонаторе (БЭО) сопровождается выделением большого количества тепла. Это тепло отводится из разрядного промежутка потоком нагретого газа и охлаждающей жидкостью теплоотдачей через металлический электрод. Данная работа посвящена вычислению коэффициентов теплоотдачи – важной части моделирования тепловых процессов в БЭО.

*Ключевые слова:* теплоотдача, коэффициент теплоотдачи, подобие тепловых потоков, закон Ньютона-Рихмана, число Нуссельта, число Рейнольдса, число Прандтля, моделирование тепловых процессов, барьерный электрический озонатор.

Ранее в работах [2, с. 72, 88; 4 с. 11, 12] была построена математическая модель распределения тепла в элементах барьерного озонатора с турбулентным режимом течения газа. Данная модель представляет совокупность шести дифференциальных уравнений второго порядка в частных производных с большим количеством граничных условий. Такая модель не имеет аналитического

решения, поэтому последующие исследования были посвящены построению конечно-разностных схем для решения полученной системы дифференциальных уравнений.

Однако, некоторую сложность в расчете поля температуры вызывает нахождение коэффициентов теплоотдачи  $\alpha_X$ ,  $\alpha_{ГМ}$ ,  $\alpha_{ГБ}$ . В общем виде коэффициент теплоотдачи для пластинчатого озонатора можно найти по формуле:

$$\alpha = \frac{\lambda Nu}{l}, \quad (1)$$

где  $\lambda$  – коэффициент теплопередачи,  $l$  – длина электродов,  $Nu$  – число Нуссельта.

Число Нуссельта при ламинарном течении газа в пристеночном слое, согласно [5, с. 83], можно взять в виде:

$$Nu = 0,33 \left(\frac{y}{l}\right)^{-0,5} Re_{Г}^{0,5} Pr_{Г}^{0,33} \left(\frac{Pr_{Г}}{Pr_{СТ}}\right)^{0,25}, \quad (2)$$

здесь  $Re_{Г}$  – число Рейнольдса для газа,  $Pr_{Г}$  и  $Pr_{СТ}$  – числа Прандтля для газа и для стенки (электрод или барьер), соответственно. Числа Рейнольдса и Прандтля являются критериями подобия тепловых процессов.

Для системы охлаждения поток жидкости должен быть организован настолько сильно, чтобы режим течения был турбулентным даже на максимально близком к стенке расстоянии, тогда эффективность теплоотвода увеличивается. Поэтому для границы металл-охлаждающая жидкость число Нуссельта для турбулентного режима [5, с. 84] течения жидкости можно взять в виде:

$$Nu = 0,03 \left(\frac{y}{l}\right)^{-0,2} Re_{Ж}^{0,8} Pr_{Ж}^{0,43} \left(\frac{Pr_{Ж}}{Pr_{СТ}}\right)^{0,25}, \quad (3)$$

аналогично,  $Re_{Ж}$  – число Рейнольдса для жидкости,  $Pr_{Ж}$  – число Прандтля для жидкости.

Отрицательная степень при  $(y/l)$  показывает, что при движении вдоль пластины коэффициент теплоотдачи уменьшается. Отношение  $(Pr_{Г}/Pr_{СТ})^{0,25}$  учитывает изменение свойств теплоносителя (газа или жидкости) по толщине пограничного слоя.

Число Рейнольдса для жидкости и газа практически не зависит от температуры и может быть найдено по формуле:

$$Re = \frac{v\Delta}{\nu}, \quad (4)$$

где  $V$  – скорость жидкости (газа),  $\nu$  – кинематическая вязкость.

Согласно [3, с.75], зависимость числа Прандтля от температуры ( $T, ^\circ\text{C}$ ) можно аппроксимировать следующим образом:

$$Pr(T) = 1,74 + 0,118(100-T). \quad (5)$$

Для простоты решения, число Прандтля для охлаждающей жидкости можно считать постоянной, так как температура потока воды практически не меняется.

Тогда его можно найти по формуле:

$$Pr_{\text{ж}} = \frac{\vartheta_{\text{ж}} \rho_{\text{ж}} c_{\text{рж}}}{\lambda_{\text{ж}}} \quad (6)$$

Таким образом, граничные условия на линиях L1 (граница металл – охлаждающая жидкость), L2 (газ – металл), L5 (газ – барьер) принимают вид:

$$\begin{aligned} L1: \quad \lambda_{\text{М}} \frac{T_{i,2} - T_{i,1}}{h_x} &= 0,03 \frac{\lambda_{\text{ж}}}{l} \left(\frac{y}{l}\right)^{-0,2} \frac{Re_{\text{ж}}^{0,8} Pr_{\text{ж}}^{0,68}}{(1,74 + 0,118(100 - T_{i,1}))^{0,25}} (T_{i,1} - T_{\text{ж}}); \\ L2: \quad \frac{\lambda_{\Gamma}}{1} 0,33 \left(\frac{y}{l}\right)^{-0,5} Re_{\Gamma}^{0,5} (1,74 + 0,118(100 - T_{i,M+N+1}))^{0,58} \times \\ &\times (1,74 + 0,118(100 - T_{i,M+N}))^{-0,25} (T_{i,M+N+1} - T_{i,M+N}) = \\ &= \lambda_{\text{М}} \frac{T_{i,M+N} - T_{i,M+N-1}}{h_x} + q_{\Gamma\text{М}}^*; \\ L5: \quad \frac{\lambda_{\Gamma}}{1} 0,33 \left(\frac{y}{l}\right)^{-0,5} Re_{\Gamma}^{0,5} (1,74 + 0,118(100 - T_{i,M+N+K+P-1}))^{0,58} \times \\ &\times (1,74 + 0,118(100 - T_{i,M+N+K+P}))^{-0,25} (T_{i,M+N+K+P} - T_{i,M+N+K+P-1}) = \\ &= \lambda_{\text{Б}} \frac{T_{i,M+N+K+P+1} - T_{i,M+N+K+P}}{h_x} + q_{\Gamma\text{Б}}^*; \end{aligned} \quad (7)$$

$$(2 \leq i \leq S-1)$$

Аналитически выразить  $T_{i,l}$  довольно трудно, поэтому решать это трансцендентное уравнение необходимо численно, например, методом деления отрезка пополам [1, с. 190].

### *Список литературы*

1. Волков Е.А. Численные методы: Учеб. пособие для вузов / Е.А. Волков. – СПб: Лань, 2008. – 248 с.
2. Кузнецов В.А. Математическое моделирование процессов в барьерном электрическом озонаторе: Теория и практика / В.А. Кузнецов. – М. – Ижевск: Институт компьютерных исследований, 2004. – 193 с.
3. Михеев М.А. Основы теплопередачи / М.А. Михеев, И.М. Михеева. – М.: Энергия, 1973. – 319 с.
4. Силина А.В. Совершенствование математической модели тепловых процессов в барьерном электрическом озонаторе с турбулентным режимом течения газа / А.В. Силина, И.А. Лызлова // Наука в глобальном мире: Сборник материалов Междунар. очно-заочн. студ. науч.-исслед. конф. / Науч. Рук. В.С. Севастьянова; ред.-сост. А.В. Бутова, А.И. Дубских. – Магнитогорск: Изд-во Магнитогорск. гос. техн. ун-та им. Г.И. Носова, 2015. – С. 10–13.
5. Теплотехника / Под ред. А.П. Баскакова. – М.: Атомиздат, 1991. – 224 с.