

**Антонов Г.Г., Ковшечников В.Б.**

Институт электрофизики и электроЭнергетики РАН, Санкт-Петербург, РФ

## Определение теплофизических характеристик установки плазменного плавления и деструкции материалов

Рассмотрены результаты экспериментальных исследований, выполненных на электротермической установке косвенного действия (плавителе) объемом 0,056 м<sup>3</sup>. Приведены данные по коэффициенту теплоотдачи между рабочим газом и внутренней стенкой плавителя. Источником нагрева служили галогенные лампы мощность 2 кВт и двухструйный плазмотрон мощностью 6 кВт.

**Ключевые слова:** плавитель, плазмотрон, коэффициент теплоотдачи.

Розглянуто результати експериментальних досліджень, виконаних на електротермічній установці непрямої дії (плавителі) об'ємом 0,056 м<sup>3</sup>. Наведено дані щодо коефіцієнту тепловіддачі між робочим газом та внутрішньою стінкою плавителя. Джерелом нагріву були галогенні лампи потужністю 2 кВт та двоструменевий плазмотрон потужністю 6 кВт.

**Ключові слова:** плавитель, плазмотрон, коефіцієнт тепловіддачі.

По способу передачи энергии к нагреваемому телу электротермическая установка является установкой косвенного действия. Для обоснованного качественного планирования экспериментов по плавлению и (или) деструкции материалов с использованием дуговой плазмы необходима информация по теплофизическими характеристикам плавителя, прежде всего величине теплопотерь, динамике изменения температуры и распределению изотерм по объему, эффективности передачи энергии от плазмы к загрузке и т.д. С этой целью проводились предварительные исследования на установке «плазменный плавитель». В качестве источника тепла использовались плазмотрон и галогенные лампы. Эквивалентом загрузки служил бутовый гравий.

На рис.1 приведена схема электротермической установки (ЭТУ) объемом 0,056 м<sup>3</sup>. В качестве нагревателя газа используется двухструйный плазмотрон переменного тока мощностью 6 кВт, который может размещаться под углом или по оси симметрии полусферической камеры ЭТУ (показано пунктирной стрелкой).

Для теплового КПД плазмотронов данной конструкции получено следующее соотношение [1]:

$$\eta = [1 + 1,06 \cdot 10^{-3} I^{0,48} / G^{0,59}]^{-1},$$

где I — сила тока, А; G — расхода газа, кг/с.

Формула справедлива в диапазоне изменения расхода газа (воздуха) 10<sup>-3</sup>–10<sup>-2</sup> кг/с и действующего значения тока 2–20 А при  $\eta = 0,94$ .

В систему измерений входили термопары хромель-копель и медь-константан, датчики замера расхода газа через плазмотрон, тока и напряжения на дуге [2]. При определении положения термопары, измеряющей температуру газа, были проведены расчеты по втеканию газа в данный объем. Их проводили в осесимметричной постановке с изотермическими условиями на стенке. По данным расчета показание термопары не должны отличаться от среднемассовой температуры газа в объеме более чем на 17 %.

Плазменная струя, втекающая в реактор, является источником излучения и нагретого газа. По оценкам различных исследователей, на

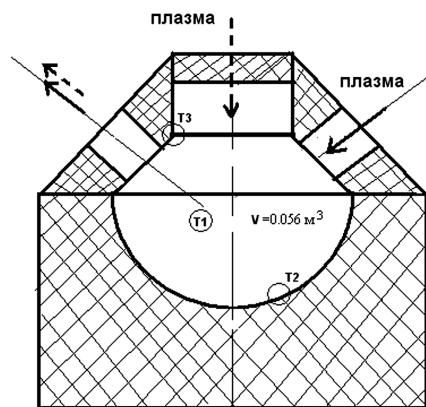


Рис.1. Электротермическая установка с плазменным нагревом. Термопары для замера температуры: Т1 — газа; Т2 — на сферической поверхности; Т3 — в месте соединения цилиндрической и конической поверхностей плавителя.

долю излучения приходится 5–20 % энергии плазменной струи [3]. Поэтому в первом приближении влияние излучения можно не учитывать. Однако с целью определения особенностей конфигурации внутренней поверхности реактора были проведены эксперименты с использованием двух галогенных ламп мощностью по 1 кВт. Лампы подвешивались на токовводах в центре реактора. При нагреве лампами температура газа всюду меньше температуры стенок. Его нагревание происходит за счет теплопроводности и конвекции, вызванной градиентом температуры внутри реактора.

На рис.2 приведено значение интегрального коэффициента теплоотдачи ( $\alpha_{cp}$ ) от стенок к газу; сплошной линией проведена аппроксимация расчетных точек полиномом четвертой степени.

Коэффициент теплоотдачи вычислялся из следующего соотношения:

$$\alpha_{\text{н}\delta} \approx \frac{\tilde{n}_V \rho V}{S(T_w - T)} \frac{dT}{dt},$$

где  $c_v$  — удельная теплоемкость,  $(\text{Дж}/\text{кг})/\text{К}$ ;  $\rho$  — плотность газа,  $\text{кг}/\text{м}^3$ ;  $V$  — объем реактора,  $\text{м}^3$ ;  $S$  — площадь внутренней поверхности реактора,  $\text{м}^2$ ;  $T_w$  — температура внутренней поверхности реактора, К;  $T$  — температура газа, К.

Из рис.2 видно, что наибольшее значение коэффициент теплоотдачи имеет в начальный период нагрева. В этот период на долю конвективного процесса приходится около 26 % подведенной энергии. Примерно к 90-й минуте устанавливается регулярный режим теплообмена, в котором доля конвективного процесса составляет 5–6 %. Сравнивая полученные данные по теплоотдаче естественной конвекцией с ре-

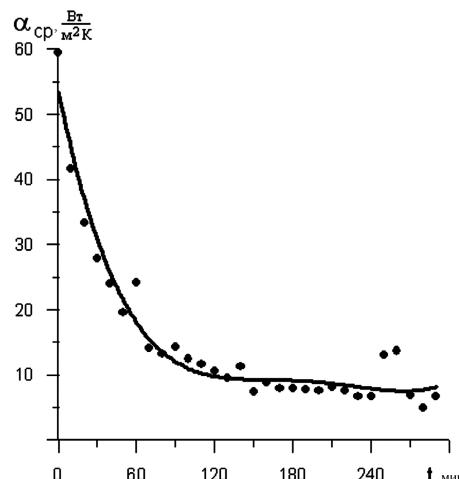


Рис.2. Изменение коэффициента теплоотдачи при нагреве лампами.

зультатами других исследователей, можно отметить, что значения этих величин одного порядка [4].

Измерения температуры показали, что наиболее теплонапряженная область находится у горловины — места перехода конической части реактора в цилиндрическую. Подобная ситуация сохраняется и при работе плазмотрона с той только разницей, что значение температуры зависит от расположения плазмотрона по отношению к камере. При вертикальном расположении плазмотрона она на 200 градусов выше. Это вызвано тем, что в данной конструкции, для вертикального расположения плазмотрона, горловина ближе находится ко входу плазменной струи, истекающей из плазмотрона.

По данным замера температуры определяли коэффициент теплоотдачи. Его значение рассчитывали из следующего соотношения:

$$\alpha_{\text{н}\delta} \approx \frac{H_{\text{in}} Q_{\text{in}} - QH - V d\rho E / dt}{S(T - T_w)}$$

где  $H_{\text{in}}$ ,  $H$  — энтальпия входящего и выходящего из реактора газов, Дж/кг;  $Q_{\text{in}}$ ,  $Q$  — расход газа на входе и выходе реактора, кг/с;  $E$  — внутренняя энергия газов в объеме реактора, Дж/кг.

Интегральное значение коэффициента теплоотдачи от газа к стенам реактора при различных расположениях плазмотрона приведено на рис.3. Интенсивнее процесс теплоотдачи наблюдается при вертикальном расположении плазмотрона. Это связано с тем, что при боковом расположении выходное отверстие реактора находится напротив плазмотрона и большая (по сравнению с вертикальным расположением) часть энергии теряется с отходящими газами. Тем не менее, с нагревом стенок реактора и выходом на регулярный ре-

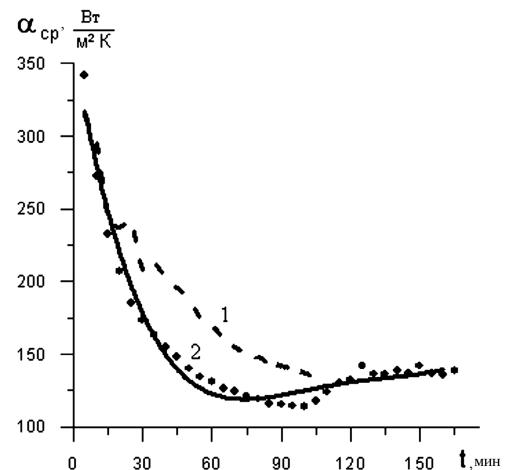


Рис.3. Изменение теплоотдачи при вертикальном (1) и боковом (2) расположениях плазмотрона.

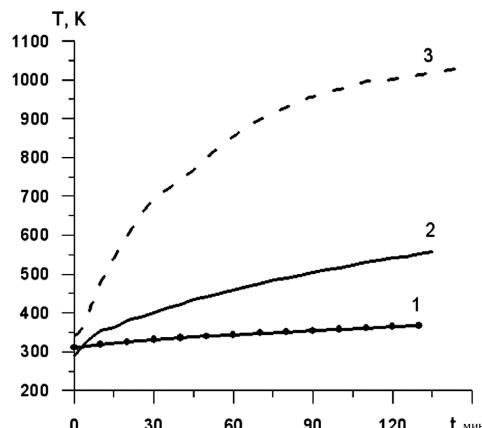


Рис.4. Временные зависимости температуры газа в плавителе от источника энергии: 1 – лампы 2 кВт; 2 – плазмотрон 6 кВт; 3 – плазмотрон 35 кВт.

жим средний коэффициент теплоотдачи становится приблизительно таким же и не зависит от расположения плазмотрона.

В дальнейшем были проведены измерения температур при заполненном гравием реакторе. Если обозначить через  $\beta$  долю объема, занимаемую обрабатываемым образцом по отношению к объему сферической части реактора, то  $\beta$  принимала значения 0; 0,8; 1,2. При значениях загрузки  $\beta < 0,8$  средняя температура газа в объеме реактора практически не зависит от величины загрузки, а также от расположения плазмотрона (вертикальное или боковое). Это можно объяснить тем, что при использовании плазмотрона данной мощности любое заметное струйное течение в объеме отсутствует.

На рис.4 представлен сводный график зависимости изменения температуры газа в плавителе для различных источников нагрева. С целью более интенсивного нагрева был использован плазмотрон подобной конструкции мощностью 35 кВт. Почти шестикратное увеличение

мощности плазмотрона (35 вместо 6 кВт) приводит к двукратному увеличению температуры газа (1000 против 540 К). Трехкратное увеличение мощности нагрева при использовании плазмотрона 6 кВт по сравнению с лампами мощностью 2 кВт вызывает увеличение температуры к 30-й минуте лишь на 18 %. В дальнейшем это соотношение несколько улучшается, достигая 33 % к 120-й минуте. Парадоксальный на первый взгляд результат обусловлен конструктивными особенностями плавителя и сложным характером теплообмена. Выражается он в том, что в проточном режиме работы значительная часть запасенной в газе энергии покидает объем и не используется в плавителе.

Проведенные эксперименты позволили получить данные, необходимые для расчета ЭТУ подобного типа. Выявлены наиболее теплонапряженные места в конструкции плавителя. Однако необходимы дополнительные эксперименты с выходом на стационарный режим теплообмена для уточнения коэффициентов теплопроводности теплоизоляционных материалов, используемых в данной конструкции.

#### Список литературы

- Ковшечников В.Б. Электродуговые нагреватели переменного тока. Экспериментально-расчетные исследования : Автореф. дис. ... канд. техн. наук. — СПб., 2000. — 15 с.
- Глебов И.А., Рутберг Ф.Г. Мощные генераторы плазмы. — М. : Энергоатомиздат, 1985. — 100 с.
- Александрова А.Ф., Аззеддин Б., Скворцов М.Г. и др. Излучательные характеристики плотной плазменной струи в воздухе // VI Всесоюз. конф. по физике низкотемператур. плазмы : Тез. докл. (Ленинград, 1983 г.). — Л., 1983. — Т. 1. — С. 381.
- Свенчанский А.Д. Электрические промышленные печи. Ч. 1. Электрические печи сопротивления. — М. : Энергия, 1970. — 364 с.

Поступила в редакцию 20.07.12

**Antonov G.G., Kovshechnikov V.B.**

The Institute for Electrophysics and Electric Power RAS, St.-Petersburg, Russia

## The Installation for Plasma Melting and Materials Decomposition Thermophysical Characteristics Determination

The results of experimental studies carried out on electrothermal installation of indirect influence (melter) of  $0,056 \text{ m}^3$  are conducted. The data of heat transfer coefficient between the working gas and melter inner wall of are adduced. The halogen lamps of 2 kW power and double-jet plasmatron of 6 kW power served as heating source.

**Key words:** melter, plasmatron, heat transfer coefficient.

Received July 20, 2012