УДК 620.92

Д. Г. Калишук, доц., канд. техн. наук;

Н. П. Саевич, доц., канд. техн. наук (БГТУ, г. Минск)

ОЦЕНКА ВОЗМОЖНОСТИ ИСПОЛЬЗОВАНИЯ СОЛНЕЧНОЙ ЭНЕРГИИ ДЛЯ НУЖД ГОРЯЧЕГО ВОДОСНАБЖЕНИЯ

Энергия солнечного излучения широко используется в различных сферах хозяйственной деятельности человека. В первую очередь она преобразуется в электрическую с помощью термоэлектрических и фотоэлектрических установок. Третье место по объемам преобразуемой солнечной энергии занимает использование ее для нужд горячего водоснабжения [1]. Солнечные водонагреватели массово применяются в Китае, Индии, Австралии и во многих других, в основном южных, странах.

Представляет интерес оценка возможности использования упомянутой энергосберегающей технологии подогрева воды в условиях климата Беларуси. При проведении оценки нами принято, что приток энергии к поглощающей поверхности водонагревателя осуществляется за счет прямого и рассеянного солнечного излучения. Поглощенную энергию характеризуем осредненной (среднеинтегральной) величиной солнечного баланса в течение светового дня за месяц B, Bt/m^2 . Для получения этой величины и других исходных параметров, необходимых для последующих расчетов, нами использованы данные, приведенные в справочниках по климату Беларуси (метеостанция в г. Василевичи) [2-4]. Потери тепла в окружающую среду для водонагревателя не представляется возможным определить расчетным путем. Поэтому величину этих потерь для системы подогрева воды в целом учитывали через ее тепловой КПД, который приняли равным 50 %. При расчетах также принято, что вода нагревается от температуры окружающей среды до 50 °C. В результате получен ряд расчетных величин, основными из которых являются (см. таблицу): среднемесячная продолжительность светового дня (продолжительность поглощения солнечной энергии в течение суток) т, с; удельный расход тепла на подогрев воды Q, кДж/кг; масса воды, подогреваемой за месяц в расчете на 1 м^2 поглощающей поверхности $G_{\text{м}}$, кг; количество поглощенной энергии, используемой на подогрев воды за месяц $E_{\rm M}$, МДж.

Таблица – Результаты расчетов подогрева воды с использованием солнечной энергии

e nenombsobannem conne mon snepi nn						
Месяц	Апрель	Май	Июнь	Июль	Август	Сентябрь
B , BT/ M^2	158	191	207	171	171	129
τ·10 ⁻⁴ , c	5,06	5,75	6,13	5,92	5,32	4,57
Q, кДж/кг	182	152	139	132	137	158
$G_{\scriptscriptstyle \mathrm{M}}$, кг	657	1122	1371	1187	1026	561
$E_{\scriptscriptstyle \rm M}$, МДж	120	170	190	157	141	88

Расчеты показали, что с помощью солнечного водонагревателя с поглощающей поверхностью $10~\text{m}^2$ в климатических условиях Беларуси за сезон может быть нагрето не менее $60~\text{m}^3$ воды. Экономия энергоресурсов за счет этого составит порядка 2500~kBt-ч.

ЛИТЕРАТУРА

- 1. Теплоэнергетика и теплотехника. Общие вопросы: Справочник / Под. общ. ред. А. В. Клименко и В. М. Зорина. М.: Изд-во МЭИ, 2007 527 с.
- 2. Справочник по климату СССР. Вып. 7. Белорусская ССР. Ч.1. Солнечная радиация, радиационный баланс и солнечное сияние Л.: Гидрометеоиздат, 1966.-65 с.
- 3. Справочник по климату СССР. Вып. 7. Белорусская ССР. Ч.2. Температура воздуха и почвы. Л.: Гидрометеоиздат, 1965. 246 с.
- 4. Климат Беларуси / Под ред. В.Ф. Логинова. Мн.: Ин-т геологических наук АН Беларуси, 1996. 234 с.

УДК 66.081.2; 66.048.3

Н. П. Саевич, доц., канд. техн. наук; Д. Г. Калишук, доц., канд. техн. наук (БГТУ, г. Минск)

НЕКОТОРЫЕ СПЕЦИФИЧЕСКИЕ ОСОБЕННОСТИ РАСЧЕТОВ МАТЕРИАЛЬНОГО БАЛАНСА РЕКТИФИКАЦИОННЫХ И АБСОРБЦИОННЫХ АППАРАТОВ

Одним из важнейших этапов технологических расчетов абсорбционных и ректификационных аппаратов является определение расходов фаз. Для абсорбционных аппаратов, как правило, неизвестной величиной является расход поглотителя, для ректификационных — взаимосвязанные расходы пара и флегмы.

Расход поглотителя вычисляют через его минимальное значение L_{\min} , которое соответствует средней движущей силе процесса, стремящейся к нулю. Для противоточных абсорберов в большинстве случаев это условие соответствует достижению конечного содержания абсорбата в отработанном поглотителе X_{κ} равного его равновесной величине X_{κ}^* . Значение X_{κ}^* определяется аналитически либо графическим путем.

Для ректификационных аппаратов расходы жидкой и паровой фаз рассчитываются с использованием значения флегмового числа. Для определения оптимизированого его значения предварительно вычисляют минимальное флегмовое число R_{\min} . Как известно, при R_{\min} средняя движущая сила процесса ректификации стремится к нулю. Указанное условие в большинстве случаев выполняется, если обе рабочие линии касаются линии равновесия на вертикали, характери-