

5. Ермаков С.М. Статистическое моделирование – М., ФИЗМАТЛІТ, 1982.– 295 с.
6. Кныш Л.И., Давыдов В.И. Применение метода статистических испытаний для расчёта облучённости приёмника тепла концентрированным потоком солнечной энергии // Вісник Дніпропетровського університету. Серія Механіка.– 2009. – №5. – Т.17. Випуск 13. – Т.1. – С. 51–59.
7. Конюхова И.И., Кабаков В.И., Эргашев С.Ф., Дробязгина О.С. Результаты испытаний солнечной параболоцилиндри-
- ческой установки // Гелиотехника. – 1991. – №2. – С. 14–16.
8. Кныш Л.И. Оценка облученности теплоприемника солнечной энергетической установки с параболоидным концентратором // Системне проектування та аналіз характеристик аерокосмічної техніки.– 2010. – Т. X. – С. 17–22.
9. Сильверн Д. Анализ требований к точности концентрирующих зеркал для солнечных энергетических установок.– В кн. Энергетические установки для космических аппаратов. – М.: Мир, 1964. – С. 85–94.

УДК 621.3

С.С.Кокошин, канд.физ.-мат.наук (Ин-т электродинамики НАН Украины, Киев),  
Д.П.Коломиц (Национальный университет пищевых технологий, Киев),  
В.П.Кучинский, А.Н.Суржик (Ин-т возобновляемой энергетики НАН Украины, Киев)

## Определение геометрических и теплофизических параметров солнечного коллектора и фототермического модуля с теплоотводами из композита

*В статье с использованием метода конечных элементов проведены расчетные исследования влияния на эффективность солнечного коллектора и фототермического модуля теплофизических и геометрических параметров теплоотводящей панели, выполненной из композитных материалов.*

*У статті з використанням методу скінчених елементів проведені розрахункові дослідження впливу на ефективність сонячного колектора і фототермічного модуля теплофізичних та геометрических параметрів тепловіддівідної панелі, що виконана із композитних матеріалів.*

Одним из основных показателей технико-экономической эффективности солнечных энергетических установок является себестоимость тепловой и электрической энергии, получаемой как раздельно (солнечный коллектор (СК) или фотобатарея (ФБ)), так и совместно (фототермический модуль (ФТМ)).

Для достижения минимальных стоимостных показателей получаемой энергии рациональным и экономически оправданным является проектирование и изготовление СК и ФТМ не с технологически и теоретически возможным, а с меньшим КПД, если при этом себестоимость электрической и тепловой энергии, а, следовательно, срок окупаемости установки, существенно снижается. При этом следует отметить, что основными факторами, влияющими на себестоимость получаемой энергии, являются затраты на материалы и комплектующие, технологию изготовления, монтаж и

эксплуатацию. Стоимость известных СК, в конструкции которых используются дорогие цветные металлы (медь, алюминий), находится в диапазоне 60-150 у.е. за 1 м<sup>2</sup>. Сроки окупаемости таких СК (особенно при их сезонном использовании) длительные и могут выходить за рамки штатной эксплуатации (более 10-15 лет). Основным путем удешевления СК является применение недорогих и технологичных композитных и полимерных материалов. Такой подход может обеспечить окупаемость затрат на создание и обслуживание СК и ФТМ в пределах одного-двух эксплуатационных сезонов.

Для фототермического модуля достаточно технологически сложной является организация отбора тепловой энергии. Это обусловлено тем, что материал теплоотводящей панели, с одной стороны, должен иметь высокий коэффициент теплопроводности, а с другой – обеспечивать

низкие зна  
требовани  
ния электр  
активные  
лического  
вило, изг  
алюминий  
ния колич  
и сущест  
стоимост  
трацию  
возможн  
простого  
ждения  
При  
ФТ-моду  
зиционн  
изобра  
односте  
1  
2  
3  
4  
5  
П  
крыти  
тепло  
для т  
стенк  
образ  
ше то  
(h<sub>k</sub> =  
мате  
z<sub>Ф</sub> =  
шатн  
Исх  
нови  
води  
разо  
расп  
ния  
Від

14-16.  
приемника  
ным кон-  
актери-  
2.  
и концен-  
устано-  
ских ап-

низкие значения электропроводности. Последнее требование необходимо для исключения замыкания электрической цепи фотопреобразователей на активные поверхности ФТМ и элементы гидравлического контура охлаждения, которые, как правило, изготавливаются из металлических (медь, алюминий) материалов. Кроме того, для увеличения количества преобразованной электроэнергии и существенного снижения, таким образом, её стоимости целесообразно использовать концентрацию солнечного излучения [4]. Однако это возможно лишь при организации технологически простого и эффективного принудительного охлаждения ФТМ.

Принципиальная схема конструкции ФТ-модуля с теплоотводящей панелью из композиционного материала представлена на рис. 1, где изображен фрагмент его поперечного сечения с одностекольным покрытием.

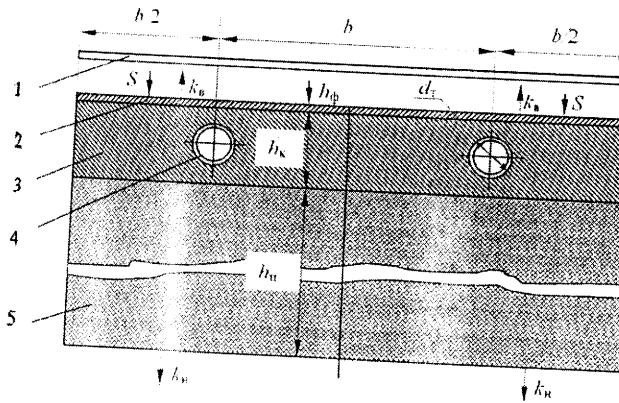


Рис. 1.

При этом: 1 – одностекольное прозрачное покрытие; 2 – пластины фотопреобразователя; 3 – теплоотводящая панель из композита; 4 – трубка для теплоносителя; 5 – теплоизоляция нижней стенки ( $h_u = 50$  мм). Толщина пластины фотопреобразователя  $h_\phi = 0,35$  мм, что существенно меньше толщины теплоотводящей панели из композита ( $h_k = 8-20$  мм), а коэффициент теплопроводности материала фотопреобразователя (кремний ВЧ,  $k_\phi = 156 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{град})$ ) может на два порядка превышать коэффициент теплопроводности композита. Исходя из этого, постановка задачи и расчет основных тепловых характеристик ФТМ может проводиться без учета параметров пластин фотопреобразователя и полностью совпадает с аналогичными расчетами традиционных СК горячего водоснабжения с теплоотводящей панелью из композита.

Для определения степени совершенства теплоотводящей панели в ФТМ и СК следует определить коэффициент эффективности  $F' = Q_t/(Q_n)_{\max} \leq 1$ , который характеризует неравномерность температурного поля в поперечном сечении ФТМ (СК). Он зависит главным образом от материала и конструкции теплоотводящей панели и представляет собой отношение фактически поглощенной полезной энергии  $Q_t$  к полезной энергии  $(Q_n)_{\max}$ , поглощенной в случае, когда температура тепловоспринимающей (теплоотводящей) панели равна локальной (базовой) температуре жидкости [1]. При этом выражение для максимальной полезной энергии  $(Q_n)_{\max}$  будет иметь вид:

$$(Q_n)_{\max} = 2 \cdot b(S - k_n(T_t - T_A)), \quad (1)$$

где  $T_A$  – температура окружающей среды;  $T_t$  – локальная (базовая) температура жидкости в трубках;  $S$  – плотность потока солнечной энергии;  $k_n$  – полный коэффициент теплопередачи для верхней и нижней поверхности ФТМ. В работе [1], кроме теплоотводящей панели типа "лист-труба", рассмотрены 10 вариантов конструкций СК с жидким и газообразным теплоносителем, а также приведены полученные аналитическим путем выражения для коэффициентов эффективности  $F'$ . Анализ влияния теплофизических и конструктивных параметров на величину  $F'$  проводился на основе определения одномерного температурного поля в поперечном сечении теплоотводящей панели СК. Поскольку материалом панели служит лист металла с высокой теплопроводностью, то отношение расстояния между трубками с жидкостью  $b$  к толщине листа  $h_k$ , как правило,  $\leq 50$ .

В конструкции ФТМ, представленной на рис. 1, из-за относительно низкой теплопроводности композита для получения высоких значений  $F' \geq 85$  это отношение необходимо выбирать в пределах  $4 \leq b/h_k \leq 16$ . При таких геометрических параметрах для получения достоверных значений коэффициента  $F'$  его определение необходимо проводить на основе двухмерного температурного поля в поперечном сечении теплоотводящей панели.

В установившемся режиме стационарное температурное поле с внутренними (поверхностными) источниками тепла описывается уравнением:

$$\operatorname{div}(\lambda \operatorname{grad} T) + S = 0. \quad (2)$$

В декартовой системе координат

$$\lambda \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right) + S = 0, \quad (3)$$

где  $\lambda$  – коэффициент теплопроводности композита, Вт/(м·°C);  $T$  – температура, °C;  $S$  – внутренний (поверхностный) источник тепла, Вт/м<sup>2</sup>.

Для расчетной области (рис. 1) на верхней и нижней границах, а также в трубках, задаются граничные условия III-го рода, учитывающие теплообмен поверхности с окружающей средой по закону Ньютона-Рихмана:

$$-\lambda \frac{\partial T}{\partial n} = k [T - T_A], \quad (4)$$

где  $k$  – коэффициент теплопередачи для верхней  $k_B$ , нижней  $k_H$  поверхности панели и трубы  $k_T$ , Вт/(м<sup>2</sup>·°C);  $n$  – модуль вектора нормали к поверхности раздела сред. На боковых поверхностях выполняется условие тепловой симметрии:  $dT/dn = 0$ .

Решение дифференциального уравнения (3) с указанными граничными условиями выполняется численным методом конечных элементов (МКЭ). За основу методики приняты теоретические положения, изложенные в работе [6]. По МКЭ уравнение (3) решается, исходя из энергетической концепции.

При этом в двухмерной постановке для изотропной среды энергетический функционал имеет вид:

$$\begin{aligned} \chi^e = \iint \left\{ \frac{1}{2} \lambda \left[ \left( \frac{\partial T}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial T}{\partial y} \right)^2 \right] - S \cdot T \right\} dx dy + \\ + \int k \left( \frac{T^2}{2} - T_A T \right) dl, \end{aligned} \quad (5)$$

где  $l$  – длина границы, на которой заданы условия охлаждения;  $T_A$  – температура охлаждающей среды на границе.

Решение (3) по МКЭ эквивалентно нахождению функции  $T$ , удовлетворяющей условиям на границе и минимизирующему функционал (5). Каждый из элементов характеризуется координатами вершин  $i, j, m$  в декартовой системе координат, свойствами материала (коэффициентами теплопроводности, теплоемкости, теплоотдачи) и, кроме

того, тепловыделением в данном элементе. Предполагается, что в пределах элемента температура  $T$  является линейной функцией узловых температур  $T_i, T_j, T_m$ :

$$T = [N_i, N_j, N_m] \cdot \begin{Bmatrix} T_i \\ T_j \\ T_m \end{Bmatrix} = [N]^e \cdot \{T\}^e, \quad (6)$$

где  $N_i, N_j, N_m$  – функции формы, определяемые через координаты узлов:

$$N_i = \frac{1}{2S_T} (a_i + b_i x + c_i y),$$

$S_T$  – площадь конечного элемента;  $a_i, b_i, c_i$  – коэффициенты, связанные с координатами вершин;  $x, y$  – координаты интересующей точки внутри элемента;

$$S_T = \frac{1}{2} \begin{vmatrix} 1 & x_i & y_i \\ 1 & x_j & y_j \\ 1 & x_m & y_m \end{vmatrix}.$$

$a_i = x_j y_m - x_m y_j; b_i = y_j - y_m; c_i = x_m - x_j$ , где  $x_i, x_j, x_m, y_i, y_j, y_m$  – координаты узловых точек треугольника в декартовой системе координат;  $N_j, N_m$  определяются аналогично  $N_i$  при круговой замене индексов.

Подстановка (7) в (5) с последующим интегрированием по площади рассматриваемого треугольника дает выражение для энергетического функционала  $\chi^e$ . Полная тепловая энергия совокупности элементов всей рассматриваемой области равна сумме вкладов отдельных функционалов:

$$\chi = \sum_e \chi^e. \quad (7)$$

Минимум  $\chi$  достигается путем минимизации функционалов  $\chi^e$  каждого элемента с учетом граничных и начальных условий. Для произвольного элемента:

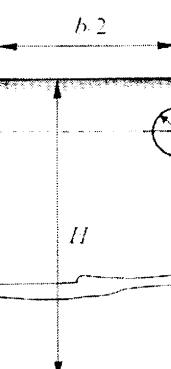
$$\left\{ \frac{\partial \chi^e}{\partial T} \right\}^e = \begin{Bmatrix} \frac{\partial \chi^e}{\partial T_i} \\ \frac{\partial \chi^e}{\partial T_j} \\ \frac{\partial \chi^e}{\partial T_m} \end{Bmatrix}. \quad (8)$$

Процесс  
робно рассм  
матричное у  
температуры

$$\left\{ \frac{\partial \chi}{\partial T} \right\} = \dots$$

где  $[H]$  –  
водности;  $\{$   
рассматрива

Решени  
ными грани  
ленно метод  
программно  
ладки и устр  
ошибок пр  
программ пр  
вая задача,  
Расчетная с  
ной задачи  
ческом мето  
раниченный  
ых, равном  
каналов (тр  
протекающ  
том теплопе  
ва задана т  
коэффициен



Для тес  
сив заменяе  
рис. 1, в ко  
гласно [8]  
сопротивле  
где  $L$  – дли  
кости, имее

Пред-  
ратура  
мпера-  
  
(6)  
ческие  
  
емые  
  
и –  
вер-  
очки  
  
где  
зых  
ди-  
при  
  
ег-  
ре-  
го  
бо-  
ти  
7)  
и  
н-  
о  
о

Процесс минимизации функционала (5) подробно рассмотрен в [7]. В результате получается матричное уравнение для определения изменения температуры в рассматриваемой области:

$$\left\{ \frac{\partial \chi}{\partial T} \right\} = \sum_e \left\{ \frac{\partial \chi}{\partial T} \right\}_e^e = [H] \cdot \{T\} - \{R\} = 0, \quad (9)$$

где  $[H]$  – матрица коэффициентов теплопроводности;  $\{R\}$  – вектор тепловых источников рассматриваемой области.

Решение матричного уравнения (9) с заданными граничными условиями выполнялось численно методом конечных элементов с помощью программного пакета COMSOL 3.3 [5]. Для отладки и устранения возможных методологических ошибок при использовании указанного пакета программ предварительно рассматривалась тестовая задача, имеющая аналитическое решение [8]. Расчетная область и граничные условия указанной задачи представлены на рис. 2. При аналитическом методе решения рассматривался полуограниченный изотропный массив с рядом одинаковых, равномерно расположенных цилиндрических каналов (трубок) с одной и той же температурой протекающей в них жидкости  $T_r$  и коэффициентом теплопередачи  $k_r$ . На верхней границе массива задана температура окружающей среды  $T_A$  и коэффициент теплоотдачи  $k_b$ .

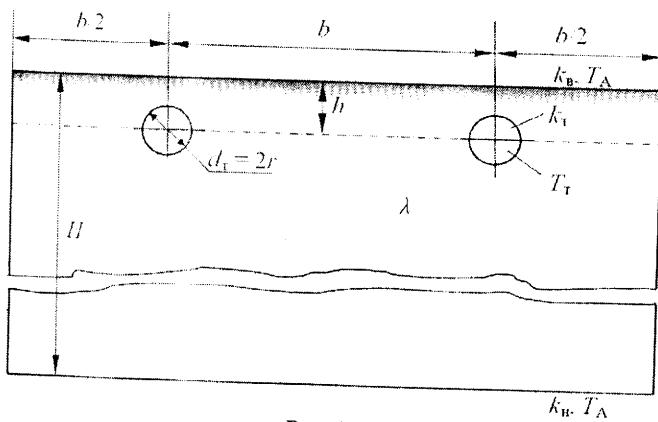


Рис. 2.

Для тестовой задачи полуограниченный массив заменяется расчетной областью, аналогичной рис. 1, в которой величина  $H \gg h$ , где  $h = h_k/2$ . Согласно [8] выражение для полного термического сопротивления  $R_a$ , отнесенного к площади  $F = b \cdot L$ , где  $L$  – длина канала в направлении потока жидкости, имеет вид:

$$R_a = \frac{1}{2\pi L} \left\{ \frac{1}{k_r r} + \frac{1}{\lambda} \ln \left[ \frac{b}{\pi r} sh \left( 2\pi \frac{h + \lambda}{b} \right) \right] \right\}. \quad (10)$$

Сравнение результатов расчета полного термического сопротивления  $R_a$  с использованием аналитического метода и  $R_u$  для тестовой задачи, решаемой численным методом МКЭ, проводилось для следующих геометрических и теплофизических параметров (таблица 1) расчетной области, представленной на рис. 2:

Таблица 1.

расстояние между каналами $b$ , м	0,1
диаметр каналов $d_r = 2r$ , м	0,02
расстояние между верхней границей расчетной области и осью каналов $h = h_k/2$ , м	0,015
температура окружающей среды $T_A$ , °C	10
температура жидкости в каналах $T_r$ , °C	100
коэффициент теплоотдачи, Вт/(м²·град):	
– сверху $k_b$	30
– снизу $k_u$	8
– в каналах $k_r$	1500
коэффициент теплопроводности материала цементно-песчаной смеси $\lambda$ , Вт/(м·град)	1,2

Подстановка вышеуказанных параметров в выражение (10) дает величину полного термического сопротивления  $R_a = 5,63 \text{ м}^2\cdot\text{град}/\text{Вт}$ . При расчете тестовой задачи численным методом определялось распределение температуры на верхней границе (кривая 1) и на глубине  $2h$  (кривая 2) на рис. 3, а

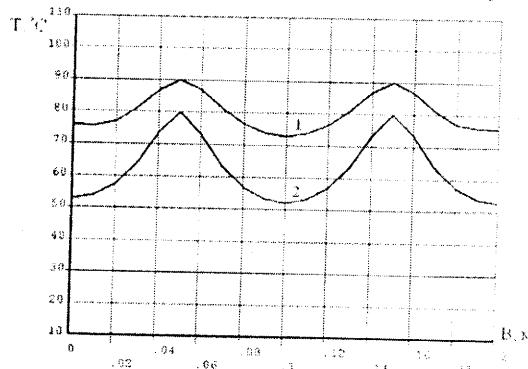


Рис. 3.

также тепловые потоки в каналах  $Q_r$ , на верхней  $Q_b$  и нижней  $Q_u$  границах расчетной области. Соотношение  $H/h \geq 100$  выбиралось таким образом, чтобы величина  $Q_u$  составляла менее 1% от  $Q_b$ . При выполнении указанного условия значение полного термического сопротивления в тестовой задаче  $R_u = 5,69 \text{ м}^2\cdot\text{град}/\text{Вт}$  практически совпадает (разница около 1%) с ранее полученной величиной  $R_a$ . Это позволяет на практике использовать принятую методику численного расчета теплофизических и гео-

метрических параметров СК и ФТМ с теплоотводящей панелью из композита.

Для сравнения результатов расчета коэффициента эффективности  $F'$ , полученных аналитическим методом с использованием одномерной модели [1] и численным (МКЭ), рассмотрим участок поперечного сечения ФТМ на рис. 1 со следующими геометрическими и теплофизическими параметрами (таблица 2):

Таблица 2.

толщина слоя композита $h_k = 2h$ , мм	40
толщина слоя теплоизоляции $h_{\text{п}}$ , мм	50
коэффициент теплопроводности $\lambda_{\text{п}}$ теплоизоляции, Вт/(м·град)	0,042
толщина стенок медных трубок, мм	2
коэффициент теплопроводности меди $\lambda_m$ , Вт/(м·град)	390
коэффициент теплопередачи (потерь), Вт/(м <sup>2</sup> ·град)	
– на верхней границе $k_v$	4
– на нижней границе $k_n$	8
– внутри трубок $k_t$	300
тепловой поток солнечной радиации $S$ , Вт/м <sup>2</sup>	740
локальная температура жидкости в трубках $T_t$ , °C	30

Параметры  $b$ ,  $d_t$ ,  $\lambda$  равны соответствующим значениям, принятым для тестовой задачи.

Согласно данным работы [1], для СК с теплоотводящей панелью типа "лист-труба" при расстоянии между трубками  $b = 0,1$  м, коэффициентом теплопередачи внутри трубок  $k_t = 300$  Вт/(м<sup>2</sup>·град), полным коэффициентом теплопередачи  $k_{\text{п}} = 4$  Вт/(м<sup>2</sup>·град) и комплексом  $\lambda \cdot h_k = 1,2 \cdot 0,04 = 0,048$  Вт/град коэффициент эффективности  $F' = 0,95$ , а для  $k_{\text{п}} = 8$  Вт/(м<sup>2</sup>·град)  $F' = 0,9$ .

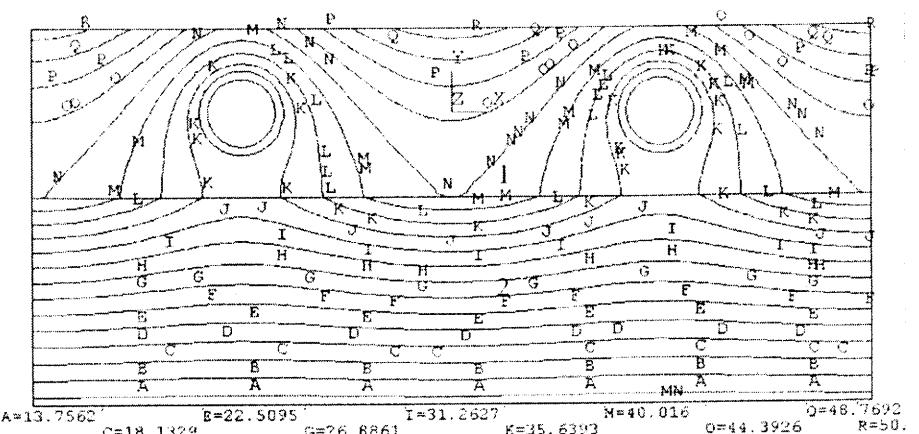
На рис. 4 представлено температурное поле в

указанной расчетной области, полученное при численном решении задачи с использованием МКЭ. При проведении расчетов также определялось количество тепловой энергии, ушедшей на нагрев воды в трубках  $Q_t = 113,5$  Вт/м (полезная энергия), а также потери тепла через верхнюю ( $Q_v = 30,14$  Вт/м) и нижнюю ( $Q_n = 4,4$  Вт/м) поверхности. Величина максимальной полезной энергии ( $Q_p$ )<sub>макс</sub> = 132 Вт/м рассчитывалась согласно выражению (1), на основании чего определялась эффективность коллектора:  $F' = Q_p / (Q_p)_{\text{макс}} = 113,5 / 132 = 0,86$ . Для полного коэффициента теплопередачи  $k_{\text{п}} = 8$  Вт/(м<sup>2</sup>·град) эффективность снижается:  $F' = 89,7 / 116 = 0,77$ . Таким образом, погрешность в определении  $F'$  может составлять существенную величину (от 10 до 17% при  $T_t = 30^\circ\text{C}$  и от 12 до 19% при  $T_t = 40^\circ\text{C}$ ), что является основанием для применения численных методов при практических расчетах.

Анализ влияния различных технологических и конструктивных параметров на величину  $F'$  для СК и ФТМ с теплоотводящей панелью из композита проведем с использованием ряда параметров экспериментального образца ФТ-модуля с теплоотводящей металлической панелью типа "лист-труба" [9]. Основные конструктивные параметры указанного образца приведены в таблице 3:

Таблица 3.

геометрические размеры, мм	1212×530
толщина листа (меди), мм	0,8
внешний $d_t$ и внутренний $d_{\text{п}}$ диаметр медных трубок, мм	6,4
расстояние между трубками $b$ , мм	67
количество трубок $n$ , шт.	8
эффективность $F'$	0,96



A – R – метки линий изотерм, °C

Рис. 4.

Коэффициент теплоотдачи в трубках  $k_t$ , при изменении скорости течения от 5 до 20 см/с (ламинарный режим, т.к. число  $Re < 2300$ ) определялся по формуле:

$$k_t = 3,66 \cdot \lambda_b / d_t = 3,66 \cdot 0,612 / 0,004 = \\ = 560 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{град}), \quad (11)$$

где  $\lambda_b$  – коэффициент теплопроводности воды.

Коэффициент теплопроводности композита  $\lambda_k$  с металлическим наполнителем сферической формы при условии  $\lambda_m / \lambda_c \gg 1$  определялся согласно выражению, полученному в работе [2]:

$$\lambda_k = \lambda_c (1 + 3 v_m) = 2,5 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{град}), \quad (12)$$

где  $\lambda_m = 51,7 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{град})$  и  $\lambda_c = 1,15 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{град})$  соответственно коэффициенты теплопроводности металлического наполнителя (стальная дробь) и связующего состава (цементно-песчаная смесь);  $v_m = 0,4$  – относительная объемная концентрация наполнителя.

На рис. 5 представлены графики, определяющие зависимость величины  $F'$  от относительного расстояния между трубками  $b/d_t$  для двух значений  $\lambda_k$  композита: без наличия стальной дроби (0%)  $\lambda_k = 1,2 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{град})$  и при её содержании 40%  $\lambda_k = 2,5 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{град})$ . Коэффициент теплопередачи на верхней поверхности  $k_b$  принимался равным 6  $\text{Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{град})$ , что соответствует одностекольному покрытию при средней температуре теплоотводящей панели 30°C и температуре окружающей среды 20°C. Коэффициент теплопередачи на нижней поверхности (теплоизоляции)  $k_n = 8 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{град})$  отвечает условиям естественной конвекции в воздухе. Указанные зависимости построены для трех значений  $h_k/d_t$ , определяющих относительную толщину композита в теплоотводящей панели, равную 1,25; 2 и 3,5.

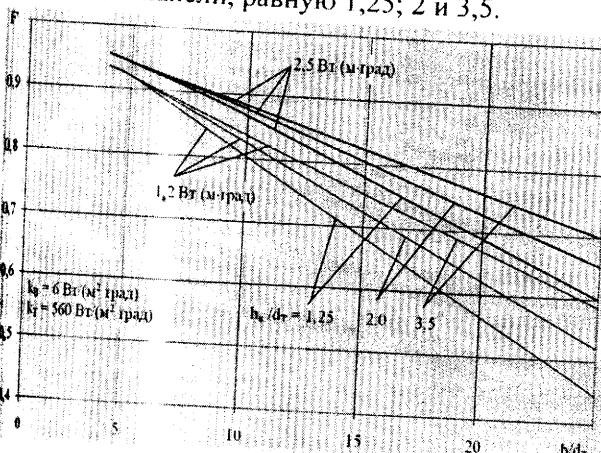


Рис. 5.

На рис. 6 построены графики при тех же основных параметрах ФТМ, принятых в расчете кривых на рис. 5. Отличие состоит в меньшей величине коэффициента теплопередачи на верхней поверхности  $k_b = 2 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{град})$ , что соответствует селективной поверхности теплоотводящей панели [1].

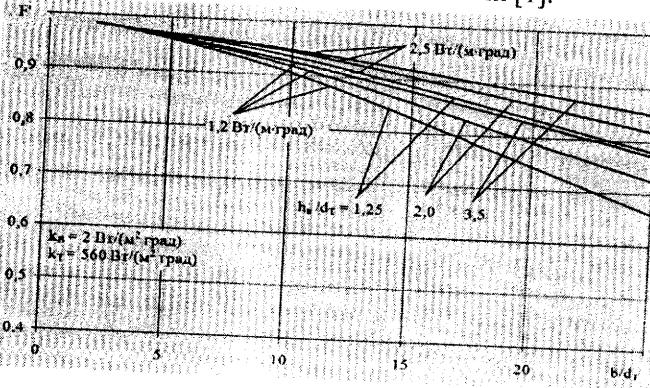


Рис. 6.

**Выводы.** 1. На основании проведенных расчетных исследований с использованием метода конечных элементов показано, что применение композитов в теплоотводящей панели позволяет добиться высоких значений коэффициента эффективности  $F'$  ( $0,85 \div 0,94$ ) при технически достижимых на практике технологических и конструктивных характеристиках СК и ФТМ.

2. Наличие в структуре композита металлических включений (дроби) в количестве 40% существенно (более 25%) увеличивает величину  $F'$  для принятых в расчетах относительных толщин композита  $h_k/d_t$  (от 1,25 до 3,5) и при значениях величины  $b/d_t > 8$ .

3. Поскольку в проведенных расчетных исследованиях величина эффективной теплопроводности определялась в основном из теоретических предпосылок с ограниченной формой и относительным объемным содержанием металлических включений, необходимо дополнительно провести ряд экспериментальных исследований с различными составами композита, включая технологически возможные и перспективные слоистые структуры.

- Даффи Дж.Ф., Бекман У.А. Термальные процессы с использованием солнечной энергии. – М.: Мир, 1977. – 420 с.
- Кучинський В.П., Суржик О.М., Шевчук В.І. Характеристики композиційних тепловідводів фотобатарей та сонячних колекторів // Відновлювана енергетика. – 2005. – № 3–4. – С. 16–19.

3. Кучинський В.П., Рєзцов В.Ф., Суржик О.М. Комбінований фототермічний модуль. Деклараційний патент України на корисну модель № 51073, Н01L31/058, 2010. (Бюл.№ 12 2010).
4. Сафонов В.А., Кувшинов В.В. Фотоелектрические модули с плоскими концентраторами // Відновлювана енергетика. – 2008. – № 4 (15). – С. 28–33.
5. [www.comsol.com](http://www.comsol.com)
6. Сегерлінд Л. Применение метода конечных элементов. – М.: Мир, 1979. – 392 с.
7. Platabo N. Transient heat conduction problems in power cables solved by the finite element method // IEEE Trans. – 1973. – V. PAS-92. – N.1. – P. 56–63.
8. Теоретические основы теплотехники: Справочник / Под. ред. В.А. Григорьева и В.М. Зорина. – М.: Энергоатомиздат, книга 2, 1988. – 560 с.
9. Кучинский В.П., Синицын Н.П., Суржик А.Н., Шевчук В.И. Методика определения тепловых характеристик фототермических модулей // Відновлювана енергетика. – 2006. – 4 (7). – С. 44–47.

УДК 697.329

О.И.Горбатых, В.В.Макаров, канд.техн.наук (Севастопольский национальный технический ун-т, Севастополь)

### Расчёты КПД солнечных коллекторов в трёхкаскадных системах солнечного ГВС

В работе рассматриваются математические модели расчёта КПД солнечных коллекторов с прозрачной и тыльной изоляцией, которые составляют третий каскад трёхкаскадной системы солнечного ГВС. Представлена относительная погрешность математических моделей в сравнении с данными испытаний. Приведены среднемесячные КПД третьего каскада рассчитанных математических моделей для климатических условий г. Севастополя. Разработан уточнённый алгоритм расчёта КПД солнечных коллекторов третьего каскада.

У роботі розглядаються математичні моделі розрахунку ККД сонячних колекторів із прозорою та тильною ізоляцією, які складають третій каскад трикаскадної системи сонячного ГВС. Наведена відносна похибка математичних моделей у порівнянні з даними випробувань. Наведено середньомісячні ККД третього каскаду розраховані математичні моделі для кліматичних умов м. Севастополя. Розроблено уточнений алгоритм розрахунку ККД сонячних колекторів третього каскаду.

В работе [1] рассмотрена трёхкаскадная гелиоустановка системы ГВС в неотопительный период (рис. 1).

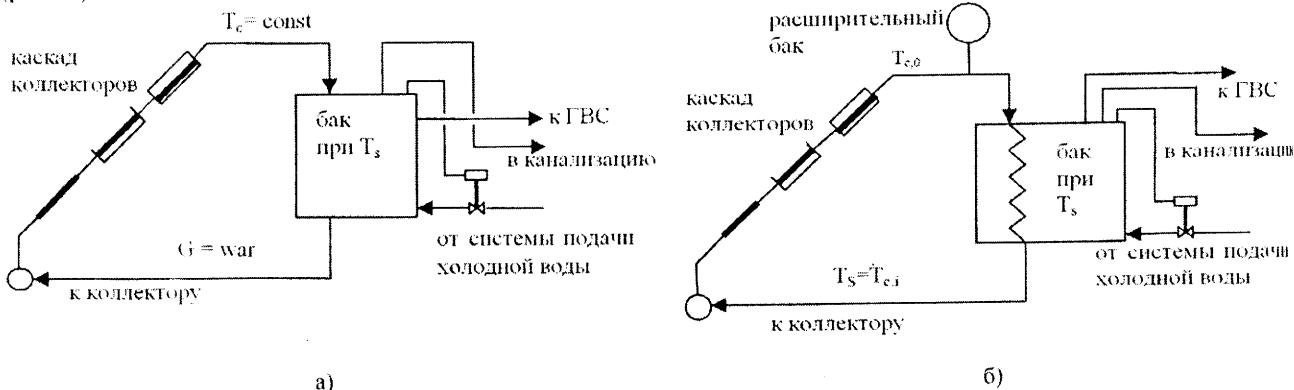


Рис. 1. Схема каскадной гелиоустановки системы ГВС: а) одноконтурная; б) двухконтурная.

Одной из основных задач при проектировании системы солнечного теплоснабжения является обеспечение минимальных капитальных затрат

при её строительстве и эксплуатации с учётом гарантированных (заданных заказчиком) тепловых характеристик. Основные затраты определя-