

УДК 621.565.93

**Новиков В.М., Меженная О.Б., Нагурный С.Г.**

## ЗАКОНОМЕРНОСТИ ПРОЦЕССА ТЕПЛООБМЕНА В ВЕНТИЛЯТОРНЫХ ГРАДИРНЯХ С ОРОСИТЕЛЕМ В ВИДЕ ЧЕТЫРЕХ ЯРУСОВ ВОДОСЛИВОВ С КРУГЛЫМ РЕБРОМ

**Введение.** Учитывая значительные сложности построения математической модели, позволяющей описать закономерности процесса тепло- и массообмена между фазами, и малый опыт эксплуатации градирен нового типа, предлагается рассмотрение теплообмена в этих градирнях с самых общих позиций.

**Теплообмен в вентиляторных градирнях нового типа.** В результате проведенной работы по изучению тепло- и массообмена в градирне нового типа, при сохранении формы и размеров ограждающей конструкции и размещения энергетического оборудования, установлена возможность наведения в рабочем пространстве градирни четырех куполообразных жидкостных завес (рис. 1) [1, 4, 6].

Уравнение теплового баланса градирни с учетом допущений Меркеля можно представить в следующем виде [2]:

$$[G(t_1 - t_2) + G_u t_2] c_{\text{ж}} = G_e (h_1 - h_2), \quad (1)$$

где левая часть уравнения представляет собой количество тепла, отданного водой в охладителе, а правая – количество тепла, воспринятое воздухом,

**Новиков Владимир Макарович**, к.т.н., профессор кафедры водоснабжения, водоотведения и охраны водных ресурсов Брестского государственного технического университета.

**Нагурный Сергей Григорьевич**, ассистент кафедры оснований, фундаментов, инженерной геологии и геодезии Брестского государственного технического университета.

Беларусь, БрГТУ, 224017, г. Брест, ул. Московская, 267.

**Меженная Ольга Борисовна**, к.т.н., доцент кафедры экономики Полесского государственного университета.

Беларусь, ГГУ, 211440, Витебская обл., г. Новополоцк, ул. Блохина, 29.

$G$  – расход воды на градирню, кг/ч;

$G_u$  – количество испарившейся воды, кг/ч;

$G_e$  – расход воздуха, через ороситель, кг/ч;

$t_1, t_2$  – температура поступающей и охлажденной воды, °C;

$h_1$  – теплосодержание (Дж/кг) наружного воздуха на входе в градирню;

$h_2$  – то же на выходе из градирни;

$c_{\text{ж}}$  – теплоемкость воды, принимаемая равной 4,19 кДж/кг·К.

Материальный баланс (баланс влаги) определяется равенством между количеством испарившейся жидкости и приращением влагосодержания воздуха [3, 5].

$$G_u = G_e (x_1 - x_2). \quad (2)$$

При тепловом расчете градирни необходимо будет определить параметры  $t_2, x_2, h_2$ , поэтому необходимо составить уравнения, описывающие процесс теплообмена между водой и воздухом в оросителе градирни.

Для элементарного объема оросителя  $dV$  с единичной площадью и высотой  $dh$  имеем

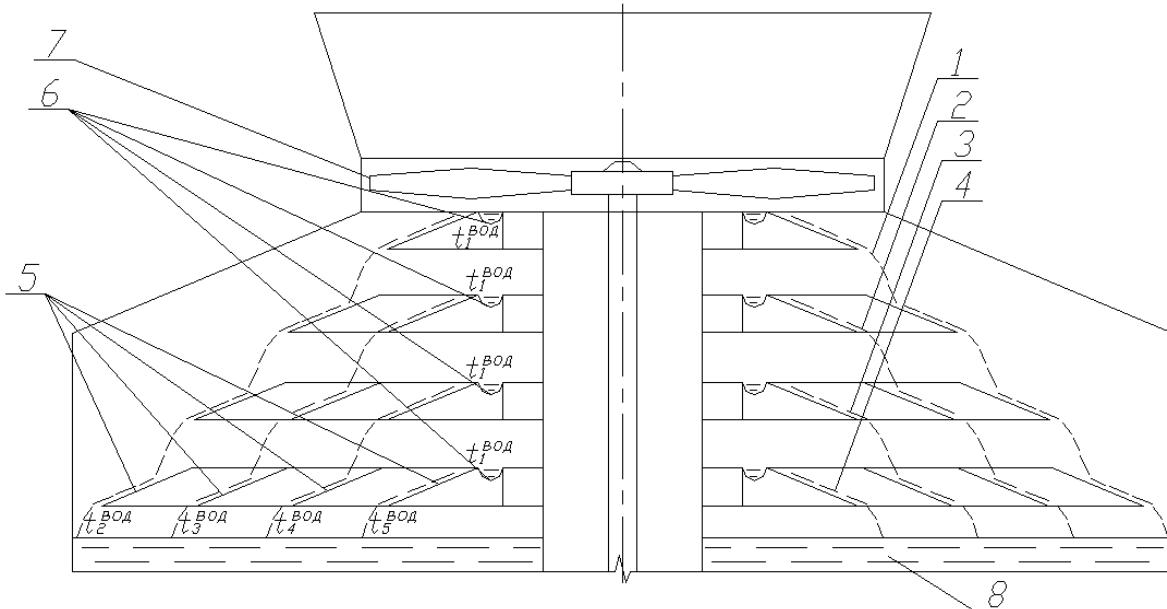


Рис. 1. Расчетная схема градирни

1, 2, 3, 4 – куполообразные водяные завесы; 5 – четырехъярусный ороситель в виде усеченных конусов с круглым ребром, установленных ступенчато и огибающих друг друга; 6 – круговые каналы для распределения воды на каждом ярусе; 7 – вентиляторная установка; 8 – водоемный бассейн

$$dQ = \alpha_v (t - \theta) dV + h'' \beta_{xv} (x'' - x) dV, \quad (3)$$

где  $Q$  – количество тепла, Дж/ч;

$\alpha_v$  – коэффициент теплоотдачи, Вт/м<sup>2</sup>·К;

$t$  – температура воды, °C;

$\theta$  – температура наружного воздуха, °C;

$V$  – активный объем оросителя, м<sup>3</sup>;

$h''$  – теплосодержание пара при температуре  $t_1$ , кДж/кг;

$\beta_{xv}$  – коэффициент массоотдачи, отнесенный к единице объема оросителя, кг/м<sup>3</sup>·ч;

$x''$  – содержание насыщенного воздуха, кг/кг;

$x$  – влагосодержание воздуха, кг/кг.

В уравнении (3) первый член правой части – тепло, передаваемое в элементарном объеме оросителя от воды к воздуху соприкосновением, а второй – тепло, передаваемое испарением.

С учетом соотношения Льюиса  $\frac{\alpha_v}{\beta_{xv}} = C_e$  уравнение примет вид

$$dQ = \beta_{xv} [C_e (t - \theta) + i'' (x'' - x)] dV. \quad (4)$$

Это уравнение, путем ряда преобразований, можно привести к виду

$$dQ = \beta_{xv} (h'' - h) dV, \quad (5)$$

$$Q = \beta_{xv} \int_0^V (h'' - h) dV = \beta_{xv} \Delta h_{cp} V, \quad (6)$$

$$G_e (h_1 - h_2) = \beta_{xv} \Delta h_{cp} V = \frac{1}{k} G \Delta t, \quad (7)$$

где  $C_e$  – теплоемкость влажного воздуха, принимаемая равной 1,05 кДж/кг·К;

$h''$  – теплосодержание водяного пара в воздухе, Дж/кг;

$\Delta h_{cp} = \frac{\Delta h_1 - \Delta h_2}{2,3 \lg \frac{\Delta h_1 - \delta h''}{\Delta h_2 - \delta h''}}$  – средняя логарифмическая разность теплосодержаний воздуха для противоточного оросителя, Дж/кг;

$\Delta h_1 = h''_1 - h_1$  – разность теплосодержаний воздуха на стороне входа воды на ороситель, Дж/кг;

$\Delta h_2 = h''_2 - h_2$  – то же на стороне выхода воды, Дж/кг;

$\delta h'' = \frac{h''_1 + h''_2 - 2h''_m}{4}$  – поправка, Дж/кг

$h''_1, h''_2, h''_m$  – теплосодержание насыщенного воздуха соответственно при температуре  $t_1, t_2, \frac{t_1 + t_2}{2}$ , Дж/кг;

$$k = 1 - \frac{G_u t_2}{G_e (h_1 - h_2)} = 1 - \frac{\Delta x}{\Delta h} t_2,$$

$\Delta x$  – разность влагосодержаний уходящего и наружного воздуха, кг/кг;

$\Delta t = t_1 - t_2$  – перепад температур воды в градирне, °C.

Из уравнения (5) могут быть получены формулы коэффициента массоотдачи

$$\beta_{xv} = \frac{G \Delta t c_{\infty}}{k \Delta h_{cp} V} \quad (8)$$

и коэффициента теплоотдачи

$$\alpha_v = \frac{G_e C_e \infty (\theta_2 - \theta_1)}{(t - \theta)_{cp} V}, \quad (9)$$

где  $(t - \theta)_{cp} = \frac{t_1 + t_2 - \theta_1 - \theta_2}{2}$  – средняя разность температур воды и воздуха, °C;

$\theta_1, \theta_2$  – температура наружного воздуха на входе в градирню и на выходе из градирни, °C.

Подсчет аэродинамического сопротивления оросителя производится по формуле [3]:

$$H_d (\gamma_1 - \gamma_2) = \zeta \frac{\omega^2 \gamma_{cp}}{2g}, \quad (10)$$

где  $\gamma_1, \gamma_2$  – удельный вес воздуха на входе и выходе из градирни, кг/м<sup>3</sup>;

$\zeta$  – коэффициент аэродинамического сопротивления;

Таблица 1. Результаты натурных экспериментальных исследований тепло- и массообмена в вентиляторной градирне

Наименование параметра	Усл. обозн.	Ед-ца измерения	Номер опыта				
			1	2	3	4	5
1	2	3	4	5	6	7	8
Температура воздуха на входе в градирню	$\theta_1$	°C	22,120	22,320	22,200	22,400	21,800
Относительная влажность воздуха на входе в градирню	$\varphi_1$	%	70	72	76	70	76
Влагосодержание наружного воздуха	$x_1$	кг/кг	0,0120	0,0124	0,0130	0,0124	0,0128
Теплосодержание наружного воздуха	$h_1$	кДж/кг	52,7	54,2	55,3	53,6	54,1
Удельный вес наружного воздуха	$\gamma_1$	кг/м³	1,1500	1,1498	1,1478	1,1475	1,1495
Барометрическое давление	$P_b$	кПа	100,0	100,2	100,0	100,0	100,0
Расход воды на градирню	$G$	кг/ч	2980800	2980800	2980800	2980800	2980800
Плотность орошения	$q$	м³/м²·ч	3,980	3,980	3,980	3,980	3,980
Температура воды на входе в ороситель (горячей)	$t_1$	°C	35,5	35,4	36,3	35,67	35,2
Температура воды на выходе из градирни (охлажденной)	$t_2$	°C	28,5	30,4	33,3	33,7	34,2
Перепад температур воды	$\Delta t$	°C	7,0	5,0	3,0	2,0	1,0
Температура воздуха на выходе из градирни	$\theta_2$	°C	26,300	25,689	24,541	24,165	22,921
Относительная влажность	$\varphi_2$	%	100	100	100	100	100
Влагосодержание	$x_2$	кг/кг	0,0225	0,0216	0,0203	0,0198	0,0183
Теплосодержание	$h_2$	кДж/кг	78,3	74,6	69,3	64,6	60,6
Удельный вес воздуха на выходе из градирни	$\gamma_2$	кг/м³	1,1270	1,1309	1,1339	1,1357	1,1415
Средняя разность температур воды и воздуха	$(t - \theta)_{cp}$	°C	7,8	8,9	11,5	11,4	12,4
Средняя логарифмическая разность теплосодержаний	$\Delta h_{cp}$	кДж/кг	46,01	54,47	67,56	70,29	72,80
Расход воздуха через ороситель	$G_e$	кг/ч	3600000	3240000	2880000	2520000	2160000
Значение коэффициента	$k$	-	0,950	0,942	0,928	0,904	0,877
Объемный коэффициент массоотдачи	$\beta_{xv}$	кг/м³·ч	2389	1454	714	470	234
Объемный коэффициент теплоотдачи	$\alpha_v$	Вт/м³·К	575	366	175	117	58
Отношение коэффициентов	$\frac{\alpha_v}{\beta_{xv}}$	кДж/кг	1,01	1,06	1,03	1,04	1,05
Средняя скорость воздуха в оросителе, условно отнесенная к полному его сечению	$\omega$	м/с	1,20	1,05	0,93	0,81	0,69
Скорость ветра	$v$	м/с	2,5	3,0	1,8	2,1	1,7
Коэффициент сопротивления градирни	$\zeta$	-	7,5	6,9	5,7	5,5	4,5
Относительная тепловая нагрузка, $q_f = q \rho_{вод} C_{ж} \Delta t$	$q_f$	кВт/м²	32,17	22,98	13,79	9,19	4,60
Коэффициент эффективности работы градирни	$\eta = \frac{(t_2 - t_1)}{(t_1 - \tau)}$	-	0,41	0,3	0,17	0,12	0,06

$\omega$  – средняя скорость воздуха в оросителе, условно отнесенная к его полному сечению, м/с;

$g$  – ускорение свободного падения тела, м/с²;

$\gamma_{cp} = \frac{\gamma_1 - \gamma_2}{2}$  – средний удельный вес воздуха на стороне входа и выхода из градирни, кг/м³;

$H_d = H_b + 0,5H_{op}$  – действующая (с точки зрения создания тяги) высота вытяжной башни, м;

$H_b$  – высота вытяжной башни над оросителем, м;

$H_{op}$  – высота оросителя, м.

Из уравнения (10) определим коэффициент аэродинамического сопротивления оросителя градирни:

$$\zeta = \frac{H_d (\gamma_1 - \gamma_2) 2g}{\omega^2 \gamma_{cp}}. \quad (11)$$

Для определения теплосодержания, влагосодержания и удельного веса воздуха пользовались формулами [2]

$$h = ct + x(\tau + c_n t) = 0,24t + xh'', \quad (12)$$

$$x = 0,622 \frac{\varphi p''}{P_b - \varphi p''}, \quad (13)$$

$$\varphi = \frac{P_b - \varphi p''}{R_e (t + 273,2)} + \varphi \gamma'', \quad (14)$$

где  $h$  – теплосодержание влажного воздуха, Дж/кг;

$C$  – теплоемкость сухого воздуха, кДж/кг·К, принимаемая равной 1 кДж/кг·К;

$t$  – температура воздуха, °C;

$X$  – влагосодержание воздуха, кг/кг;

$\tau$  – скрытая теплота парообразования, кДж/кг, принимаемая равной 2493 кДж/кг;

$c_n$  – теплоемкость водяного пара, кДж/кг, принимаемая равной 1,97 кДж/кг;

$\varphi$  – относительная влажность воздуха в долях от единицы;

$p''$  – парциальное давление пара в насыщенном воздухе, Па;  
 $P_b$  – барометрическое давление, Па;  
 $R_g$  – газовая постоянная для сухого воздуха, равная 281,7 кДж/кг·К;  
 $T$  – абсолютная температура, °К;  
 $\gamma''$  – удельный вес насыщенного водяного пара в воздухе, кг/м<sup>3</sup>.

Поскольку количество тепла, отданного водой при охлаждении (как показано выше), может быть выражено с помощью одного только коэффициента массоотдачи, то оценку охладительного эффекта данного типа оросителя можно производить, пользуясь этим коэффициентом. Однако значения  $\beta_{xv}$  действительны только для данной конкретной градирни (оросителя), работающей в конкретных условиях, поэтому экспериментальные данные представлены в виде

графика зависимости  $\frac{\beta_{xv}}{q} = f(\lambda)$ , где  $\lambda$  – отношение массового

расхода воздуха к расходу воды, кг/кг. Этот график в логарифмических координатах представляет собой прямую линию, аналитическое выражение которой  $\beta_{xv} = A\lambda^m q_*$ , где  $A$  – эмпирический коэффициент, характеризующий влияние конструктивных особенностей оросителя на его охлаждающую способность, 1/м,  $m$  – показатель степени, характеризующий зависимость объемного коэффициента массоотдачи от измерения массовой скорости воздуха. Чем выше критерии  $A$  и  $m$ , тем эффективней по охлаждающей способности ороситель.

Результаты натурных экспериментальных исследований тепло- и массообмена в вентиляторной градирне приведены в таблице 1.

Экспериментальные исследования показали, что при плотности орошения градирни 3,98 м<sup>3</sup>/м<sup>2</sup>·ч перепад температур составил 7°C, относительная тепловая нагрузка на градирню – 32,17 кВт/м<sup>2</sup>, коэффициент эффективности градирни – 0,41.

По результатам натурных испытаний получены значения коэффициентов теплоотдачи  $\beta_{xv} = 2389 \text{ кг}/\text{м}^3\cdot\text{ч}$ , массоотдачи  $\alpha_v = 575 \text{ Вт}/\text{м}^3\cdot\text{К}$  и гидравлического сопротивления  $\zeta = 7,5$ . Подсчет коэффициента теплоотдачи  $\alpha_v$  произведен с целью определения величины отношения  $\frac{\alpha_v}{\beta_{xv}}$ , которая обычно для практической области температур и влагосодержаний воздуха составляет около 1,05 кДж/кг, т.е. равна теплопемкости влажного воздуха, что служит контролем правильности произведенных замеров и расчетов.

Получена зависимость объемного коэффициента массоотдачи от средней скорости воздуха в оросителе (рис. 2).

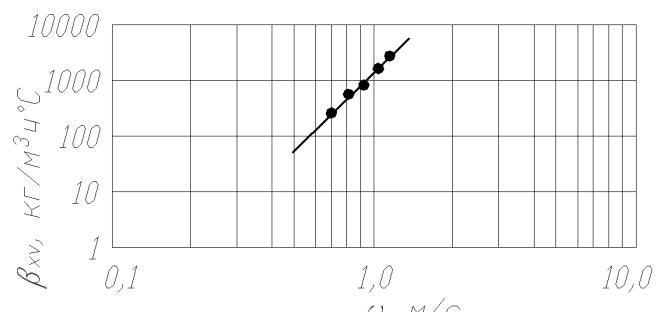


Рис. 2. Экспериментальная зависимость  $\beta_{xv} = f(\omega)$  для четырехъярусного оросителя в виде водосливов с круглым ребром

Из графика видно, что при изменении скорости воздуха от 0,694 до 1,164 м/с коэффициент массоотдачи изменяется от 234 до 2389 кг/м<sup>3</sup>·ч.

Экспериментальные данные представлены в виде графика зависимости  $\frac{\beta_{xv}}{q} = f(\lambda)$  (рис.3), по которому определены значения  $A=0,245$  1/м,  $m=4,52$  для исследованной конструкции оросителя.

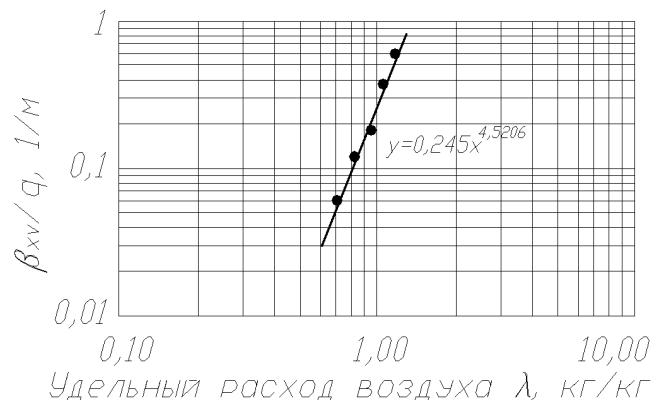


Рис. 3. Экспериментальная зависимость  $\frac{\beta_{xv}}{q} = f(\lambda)$  для четырехъярусного оросителя в виде водосливов с круглым ребром

Таким образом, можно сделать вывод о возможности использования данной градирни в качестве охлаждающего устройства.

**Заключение.** На основе результатов экспериментальных исследований применения вентиляторных градирен в качестве оросителей четырехъярусных водосливов с круглым ребром можно сделать следующие выводы: испытанный образец оросителя имеет среднюю охлаждающую способность и приемлемое аэродинамическое сопротивление. Экспериментальные исследования показали, что при плотности орошения градирни 3,98 м<sup>3</sup>/м<sup>2</sup>·ч перепад температур составил 7°C, относительная тепловая нагрузка на градирню – 32,17 кВт/м<sup>2</sup>, коэффициент эффективности градирни – 0,41. По результатам натурных испытаний получены значения объемных коэффициентов теплоотдачи  $\beta_{xv} = 2389 \text{ кг}/\text{м}^3\cdot\text{ч}$ , массоотдачи  $\alpha_v = 575 \text{ Вт}/\text{м}^3\cdot\text{К}$  и коэффициента гидравлического сопротивления  $\zeta = 7,5$ . Экспериментальные данные представлены в виде графика зависимости  $\frac{\beta_{xv}}{q} = f(\lambda)$ , по которому определены значения  $A=0,245$  1/м,  $m=4,52$  для исследованной конструкции оросителя.

#### СПИСОК ЦИТИРОВАННЫХ ИСТОЧНИКОВ

- Новиков, В.М. Градирня с пленочным охлаждением воды. Информационный листок / Брест. центр. науч.-техн. информ. – 1989. – №47–89. – 2 с.
- Методика проведения натурных гидрометрических и аэродинамических испытаний градирен испарительного типа: СО 34.22.303 – 2005 / Филиал ОАО «Инженерный центр ЕЭС» – «Фирма ОРГРЭС». Введ. 03.10.2005. – М.: ЦПТИ и ТО ОРГРЭС, 2005. – 39c.
- Пономаренко, В.С. Градирни промышленных и энергетических предприятий / В.С. Пономаренко, Ю.И. Арефьев. – М.: Энергоиздат, 1998. – 376 с.
- Градирня вентиляторная. Пат. № 3337 Респ. Беларусь, ПМК F28C1/00 Новиков В.М., Меженная О.Б.; заявитель Брестск. гос. техн. ун-т - №2006059; заявл. 02.08.2006 опубл. 01.11.2006.
- Новиков, В.М. Исследование некоторых закономерностей процесса теплообмена в вентиляторных градирнях новой конструкции / В.М. Новиков, О.Б. Меженная, В.В. Мороз // Вестник Брестского государственного технического университета. – № 2: Водохозяйственное строительство, теплоэнергетика, экология. – 2003. – С. 52–55.

6. Устройство для образования ступенчатой куполообразной жидкостной завесы. Пат. №5496 Респ. Беларусь, МПК В 05В 17/08 /  
В.М. Новиков, Б.Н. Житенёв, С.Г. Нагурный / Заявитель Брестский  
гос. ун-т. – № и 20090090; заявл. 09.02.09; опубл. 30.08.09 //  
Афіцыйны бюл. / Нац. цэнтр інтелектуал. уласнасці. – 2009. –  
№ 4(69). – 188 с.

*Материал поступил в редакцию 04.03.10*

**NOVIKOV V.M., MEZENNAJA O.B., NAGURNYJ S.G. Laws of process of heat exchange in fan-driven gradirnia with sprinkler as four circles spillway with a round edge**

Regularities of heat-exchange process in the mechanical-draft towers with a sprinkler in the form of four tiers of round-crested weirs  
In the paper is presented the heat-exchange in the mechanical-draft towers with a sprinkler in the form of four tiers of round-crested weirs in general outline and the applicability of this graduation tower as a chiller system.