МЕХАНИЧЕСКАЯ ОБРАБОТКА ДРЕВЕСИНЫ

УДК 674.047/049:536.24

ОБОБЩЕННАЯ СИСТЕМА УРАВНЕНИЙ ТЕПЛОМАССОПЕРЕНОСА ПРИ ПЕРЕМЕННЫХ УСЛОВИЯХ СРЕДЫ И ЕЕ РЕАЛИЗАЦИЯ НА ЭВМ ПЛЯ РАСЧЕТА ПРОЦЕССОВ СУШКИ ДРЕВЕСИНЫ

Г. С. ШУБИН

Московский лесотехнический институт

Ранее [8] отмечалось, что различные процессы сушки и тепловой обработки древесины можно отнести к двум категориям: 1) процессы, при которых фазовый переход происходит по всему объему одновременно или вообще отсутствует; 2) процессы, при которых границы фазовых переходов подвижны.

Выполненный анализ показал, что, несмотря на различия в процессах, имеется возможность описать их единой системой уравнений, приведенной ниже, которая является некоторой модификацией уравнений А. В. Лыкова для процесса сушки тела в виде пластины при углублении зоны испарения [1].

Представлялось также важным распространить эту систему уравнений на случай переменных по объему материала условий среды (например, при обработке в штабеле, пакете и т. п.), когда характер их изменения заранее неизвестен.

$$c_{1,2}\rho_{1,2}\frac{\partial t_{1,2}}{\partial t} = \mu(x)\frac{\partial}{\partial x}\left[\lambda_{1,2}\frac{\partial t_{1,2}}{\partial x}\partial(x)\right] + \varepsilon_{1,2}\rho_0 r_{\Phi}\frac{\partial u_{1,2}}{\partial t} + c_{\pi\pi_{1,2}}q'_{1,2}\frac{\partial t_{1,2}}{\partial r}; \tag{1}$$

$$\frac{\partial u_{1,2}}{\partial \tau} = \mu(x) \frac{\partial}{\partial x} \left[\left(a'_{1,2} \frac{\partial u_{1,2}}{\partial x} + a'_{1,2} \delta_{1,2} \frac{\partial t_{1,2}}{\partial x} \right) \partial(x) \right]; \tag{2}$$

$$t_2(x, \tau = 0) = f_t(x);$$
 (3)

$$u_2(x, \tau = 0) = f_u(x);$$
 (4)

$$\alpha_{1}\left[t\,\big|_{x=0}-t_{c_{1}}(\tau)\right]-\lambda_{1}\frac{\partial t_{1}}{\partial x}\,\Big|_{x=0}-r_{\Phi}(1-\varepsilon_{1})\,q_{1}'(\tau)\,\Big|_{x=0}=0;$$
 (5)

$$\alpha_2 \left[t \mid_{x=1} - t_{c_2}(\tau) \right] - \lambda_2 \frac{\partial t_2}{\partial x} \mid_{x=0} - r_{\phi} (1 - \varepsilon_2) q_2'(\tau) \mid_{x=1} = 0; \tag{6}$$

$$q'_{1}(\tau)|_{x=0} + a'_{1}\rho_{0} \frac{\partial u_{1}}{\partial x}|_{x=0} + a'_{1}\rho_{0}\delta_{1} \frac{\partial t_{1}}{\partial x}|_{x=0} = 0;$$
 (7)

$$q_2'(\tau)\big|_{x=1} + a_2' \rho_0 \frac{\partial u_2}{\partial x} \Big|_{x=1} + a_2' \rho_0 \delta_2 \frac{\partial t_2}{\partial x} \Big|_{x=1} = 0; \tag{8}$$

$$t_1(\tau)|_{x=x} = t_2(\tau)|_{x=x} = t_{\phi} = \text{const};$$
 (9)

$$u_1(\tau)|_{x=x} = u_2(\tau)|_{x=x} = u_{\pi, H} = \text{const};$$
 (10)

$$\left(a_1'\frac{\partial u}{\partial x} + a_1'\delta_1\frac{\partial t_1}{\partial x}\right)\Big|_{x=x} = \left(a_2'\frac{\partial u_2}{\partial x} + a_2'\delta_2\frac{\partial t_2}{\partial x}\right)\Big|_{x=x};\tag{11}$$

$$r_{\Phi}\left[\left(1-\varepsilon_{1}\right)q_{1}'\left(\tau\right)-\left(1-\varepsilon_{2}\right)q_{2}'\left(\tau\right)\right]=\lambda_{1}\frac{\partial t_{1}}{\partial x}\Big|_{x=x}-\lambda_{2}\frac{\partial t_{2}}{\partial x}\Big|_{x=x}; \quad (12)$$

$$\frac{\partial t_{c_1}}{\partial z} = \frac{\alpha_1 \left(t \mid_{x=0} - t_{c_1}\right)}{\omega_1 \rho_{c_1} c_{c_2} R_{\pi p}}; \tag{13}$$

$$\frac{\partial t_{c_3}}{\partial z} = \frac{\alpha_2 \left(t \mid_{x=t} - t_{c_3}\right)}{\omega_2 \rho_{c_a} c_{c_o} R_{\pi p}}; \tag{14}$$

$$\frac{\partial \varphi_1}{\partial z} = \frac{\alpha_1' \rho_0 \left(u \mid_{x=0} - u_{\rho_1} \right)}{\omega_1 \rho_{\Pi, \Pi} R_{\Pi \rho}} - \frac{\varphi_1}{R_{\Pi}} \times$$

$$\times \left[\frac{(t_{c_1} + 273) \frac{\partial p_{\pi, H_1}}{\partial z} - p_{\pi, H_1} \frac{\partial t_1}{\partial z}}{(t_{c_1} + 273)^2} \right] \frac{1}{\rho_{\pi, H_1}}; \tag{15}$$

$$\frac{\partial \varphi_2}{\partial z} = \frac{\alpha_2' \rho_0 \left(u \mid x = t - u_{p_2} \right)}{\omega_2 \rho_{\Pi, H_0} R_{\Pi p}} - \frac{\varphi_2}{R_{\Pi}} \times$$

$$\times \left[\frac{(t_{c_2} + 273) \frac{\partial p_{\Pi, H_2}}{\partial z} - p_{\Pi, H_2}}{(t_{c_2} + 273)^2} \right] \frac{1}{\rho_{\Pi, H_2}}.$$
 (16)

В уравнениях (1)—(16) обозначено:

 $c_{1,2},\ \lambda_{1,2},\ \rho_{1,2}$ — соответственно удельная теплоемкость, коэффициент теплопроводности и плотность материала в его зонах

 $t_{1,2}$ и $u_{1,2}$ — температура и влагосодержание $=\frac{W}{100}$, где W — влажность, %); материала (u =

 p_0 — плотность сухого материала; p(x) и d(x) — параметры формы тела; ε — критерий фазового перехода; $a'_{1,2}$ и $\delta_{1,2}$ — коэффициенты влагопроводности и термовлагопроводности;

т — время; х и х — соответственно координата по сечению материала и соответственно координата по сечению материала и которой происходит фазовый переход;

 α_1 и α_2 — коэффициенты теплообмена на внешних поверхностях 1 (x = 0) и 2 (x = l) материала (рис. 1, б);

 $c_{\mathtt{в}\mathtt{n}_{1,2}}$ — теплоемкость переносимой внутри тела влаги;

 $t_{
m cl,2}$ — температура среды;

 r_{Φ} — теплота фазового перехода;

 $q_{1,2}^{\prime}$ — поток влаги к поверхностям тела;

 t_{Φ} — температура фазового перехода;

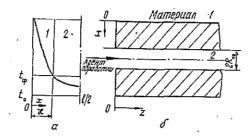
 $u_{\text{п. н}}$ — максимальное гигроскопическое влагосодержание (предел насыщения клеточных стенок);

z — координата в направлении движения агента обработки (рис. 1, б);

 $2R_{\rm np}$ — зазор между материалом для прохода агента обработки (например, толщина прокладки);

 ω , ρ_c , c_c , φ — скорость, плотность, удельная теплоемкость и степень насыщенности агента обработки;

Рис. 1. К математическому описанию процесса: $a - \mathbf{B}$ матернале (пластина, цилиндр $1 - \mathbf{O}$ ттаявшая зона, $2 - \mathbf{B}$ замороженная зона); $6 - \mathbf{B}$ объеме матернала



 u_p — равновесное влагосодержание;

 $p_{\text{п. н}}$ и $\rho_{\text{п. н}}$ — давление и плотность насыщенного пара; $R_{\text{п}}$ — газовая постоянная пара.

В приведенной системе:

- (1) и (2) дифференциальные уравнения тепло- и массопереноса в зонах 1 и 2 по сечению материала;
- (3) и (4) начальные условия;
- (5)—(8) граничные условия (ГУ) III рода на внешних поверхностях 1 и 2 тела: (5) и (6) по теплу, (7) и (8) по влаге;
- (9) и (10) условия равенства температуры и влагосодержания; (11) и (12) уравнения потоков влаги и тепла на границе фазо-

вого перехода;

(13)—(16) — балансовые дифференциальные уравнения изменения температуры среды (13), (14) и степени ее насыщенности (15), (16), выведенные нами для случая сушки и тепловой обработки материала в слое, пакете (штабеле).

При одинаковых условиях среды для каждой стороны материала (например, доски) исключают уравнения (6), (8), (14), (16), а в выражениях (5), (7), (13) и (15) — индекс 1. Из уравнений (9) и (10) следует, что система записана для случая постоянного значения параметров фазового перехода (t_{Φ} и $u_{\pi,\,\pi}$).

Приведенная обобщенная система нелинейных уравнений тепломассопереноса, кроме учета переменных условий среды (что позволяет рассматривать процессы в любом месте по объему слоя или штабеля материала), обобщена на случай цилиндра, когда параметры $\mu(x) = \frac{1}{x}$ и v(x) = x (для пластины p(x) = 1 и v(x) = 1). Эта система предусматривает несимметричные граничные условия на внешних по- $\partial t_{1,2}$ верхностях, включает конвективный член $c_{\text{вид},2} q'_{1,2} \frac{-1}{\partial x}$ (который учитывает перенос тепла влагой) и позволяет как частные случаи получать записи уравнений переноса и краевых условий для процессов с подвижными границами (применительно к древесине — оттаивание и промерзание, низко- высокотемпературная сушка при $W>W_{_{\Pi,\,\Pi}}$) и для процессов, не сопровождаемых движением границы фазовых переходов. В случае неоднородного строения тела по сечению (например, ядро и заболонь в древесине) уравнения формулируют с ГУ IV рода, а при однородном строении — с ГУ III и I рода.

Приведем несколько примеров.

1. При оттанвании (процесс с подвижными границами) поле влажности стабильно: $\frac{\partial u}{\partial \tau} = 0$ и $\frac{\partial u}{\partial x} = 0$, выпадают уравнения (2), (4), (7), (8), (10), (11); $\epsilon_1 \equiv \epsilon_{\text{льда}}$; $\epsilon_2 = 0$ (зона 2 полностью заморожена, фазового перехода в ней нет, $\epsilon_1 = 1$,

оттаявшая зона разморожена, фазовый переход произошел в ней полностью). Тогда для симметричной пластины

$$c_{1,2}\rho_{1,2}\frac{\partial t_{1,2}}{\partial \tau} = \frac{\partial}{\partial x}\left(\lambda_{1,2}\frac{\partial t_{1,2}}{\partial x}\right);\tag{17}$$

$$t_{2}(x, \tau = 0) = f_{1}(x);$$
 (18)

$$\alpha_1 \left(t_{c_1} - t \mid_{x=0} \right) + \lambda_1 \frac{\partial t_1}{\partial x} \mid_{x=0} ; \tag{19}$$

$$\left. \frac{\partial t_2}{\partial x} \right|_{x = \frac{l}{2}} = 0; \tag{20}$$

$$t_1(\tau)|_{x=x} = t_2(\tau)|_{x=x} = t_{\Phi} = \text{const};$$
 (21)

$$\lambda_{2} \frac{\partial t_{2}}{\partial x} \Big|_{x=x} - \lambda_{1} \frac{\partial t_{1}}{\partial x} \Big|_{x=x} = r_{\Phi} q_{2}'(\tau) = r_{\Phi} \rho_{\Phi} \frac{\partial x}{\partial \tau}. \tag{22}$$

По своему физическому смыслу правая часть в уравнении (22) $r_{\phi}q_{2}'(\tau)$, характеризующая расход тепла, в данном случае должна r_{Φ} р $_{\Phi}$ $\frac{\partial x}{\partial au}$ (где р $_{\Phi}$ — масса льда, превращаемого в воду):

$$\rho_{\Phi} = \rho_{\text{ych}} \left(u - u_{\text{r. x}} \right). \tag{23}$$

Здесь $u_{r, \infty}$ — количество не замерзающей в древесине влаги [4].

В такой записи уравнение (22) превращается в известное условие Стефана. 2. При низкотемпературном процессе сушки и $u_{\rm H}>u_{\rm \Pi,\,H}$ имеет место движение границы фазовых превращений на уровне $u=u_{\rm n.\, H}$. Поле температуры после прогрева практически стабильно. Тогда $\frac{\partial t}{\partial x}=0$ и $\frac{\partial t}{\partial x}=0$. Из системы выпадают все уравнения, связанные с температурным полем; остается (уравнение влагопереноса приведем для случая без термовлагопроводности)

$$\frac{\partial u_{1,2}}{\partial \tau} = \frac{\partial}{\partial x} \left(a'_{1,2} \frac{\partial u_{1,2}}{\partial x} \right); \tag{24}$$

$$q_1'(\tau) \Big|_{x=0} = a_1' \rho_0 \frac{\partial u_1}{\partial x} \Big|_{x=0}; \tag{25}$$

$$u_1(\tau)|_{x=x} = u_2(\tau)|_{x=x} = u_{\Pi, H} = \text{const};$$
 (26)

$$\frac{\partial u_2}{\partial x} \bigg|_{x = \frac{l}{2}} = 0; \tag{27}$$

$$u_n(x) = f_n(x); \tag{28}$$

$$a_2' \frac{\partial u_2}{\partial \mathbf{r}} - a_1' \frac{\partial u_1}{\partial \mathbf{r}} = 0. \tag{29}$$

Нетрудно видеть, что система уравнений (24)—(29) совпадает по форме с системой (17)—(22). Уравнение (29) по структуре несколько отличается от условия Стефана (22). Однако можно привести его к такому же виду, приняв a' отдельно для жидкой $a_{2,\,\mathrm{ж}}'$ и паровой $a_{1,\,\mathrm{n}}'$ фазы:

$$a_{2, \varkappa}' \rho_0 \frac{\partial u_2}{\partial x} \Big|_{x = x} - a_{1, \eta}' \rho_0 \frac{\partial u_1}{\partial x} \Big|_{x = x} = \rho_{\Phi} \frac{\partial x}{\partial \tau}.$$
 (30)

3. Нагревание при начальной температуре древесины $t_0>0$ (процесс без фазовых переходов). Поле влажности стабильно, $\frac{\partial x}{\partial \tau} = 0$. Если тело неоднородно (например, при наличии ядра — 1 и заболони — 2), то $\lambda_1 \neq \lambda_2$, дифференциальное уравнение теплопереноса примет вид выражения (17), а условие Стефана (22) — вид ГУ IV рода:

$$\lambda_2 \frac{\partial t_2}{\partial x} \bigg|_{x=x} = \lambda_1 \frac{\partial t_1}{\partial x} \bigg|_{x=x}, \tag{31}$$

При однородном теле ($\lambda_1=\lambda_2$) уравнение (31) превращается в тождество, а в равенстве (17) пропадают индексы 1 и 2, и оно превращается в обычное дифференциальное уравнение теплопроводности.

Аналогично получают выражения для низкотемпературного процесса сушки при

 $W < W_{\Pi, H}$

В связи с нелинейностью сформулированной выше системы уравнений (1)—(16) она не имеет аналитического решения. Однако решение может быть получено численно и реализовано на ЭВМ.

Для практических расчетов были разработаны две программы: 1) для задач с подвижными границами фазового перехода (пластина, цилиндр) при переменных коэффициентах, например, оттаивание (промерзание), высокотемпературная сушка; 2) для задач без подвижных границ применительно к пластине при переменных условиях среды и переменных коэффициентах с добавлением уравнения (35), характеризующего изменение внутренних напряжений и предложенного Б. Н. Уголевым [3]. Обе программы базируются на системах уравнений, которые являются частными случаями общей системы (1)—(16).

Остановимся на анализе второго случая. Система уравнений включает в себя [5] (полную запись опускаем): дифференциальные уравнения для температурного (1) и влажностного полей (2) однородной пластины; начальные условия (3), (4); условия симметрии тела (начало отсчета от оси)

$$\left. \frac{\partial t}{\partial x} \right|_{x=0} = 0; \tag{32}$$

$$\left. \frac{\partial u}{\partial x} \right|_{x=0} = 0; \tag{33}$$

симметричные граничные условия для тепла (5) и для влаги (7), поток которой q' записан в виде:

$$q'(\tau) = \alpha' \rho_0 \left[u \right]_{x=R} - u_p(\tau) \right]; \tag{34}$$

уравнение изменения внутренних напряжений

$$\Delta \sigma_{j} = \frac{\sum_{i=1}^{m} \left[(\alpha_{y} (u_{i}) \Delta u_{i} - \alpha_{y} (u_{j}) \Delta u_{j}) E (u_{i}, t_{i}) \right]}{\sum_{i=1}^{m} E (u_{i}, t_{i})} E (u_{j}, t_{j});$$
(35)

дифференциальные уравнения изменения температуры среды $t_{\rm c}$ и степени ее насыщенности φ в виде соотношений (13) и (15) (одинаковые условия по разные стороны пластины).

В уравнениях (34), (35) введены обозначения:

а' — коэффициент влагообмена;

а_v — коэффициент усушки;

 Δu — изменение влагосодержания;

E — модуль упругости;

j — относится к исследуемому слою;

 $i = 1, 2, 3, \ldots, j, \ldots, m.$

Уравнение (35) характеризует приращение за данный временной шаг напряжений в любом слое многослоевой модели, однозначно определяемое изменением u и t в теле.

Программа расчетов по описанной системе уравнений была реализована на ЭЦВМ ЕС-1060. Эта система достаточно сложна для практического использования. Сложность состоит в необходимости располагать большим набором переносных и термодинамических параметров, которые в большинстве случаев зависят от потенциалов. Это сразу переводит уравнения в разряд нелинейных. Система включает в

себя неизотермический перенос массы, предполагает многомерность тел. Наконец, в уравнение температурного поля (1) входит критерий фазового перехода є, характеризующий долю воды, испаряемой внутри тела. Этот параметр (имеет значения от 0 до 1) зависит от условий процесса и трудно определим. Для его описания фактически требуется дополнительное уравнение. Поэтому целесообразно оценить вклад члена, включающего є, в характерные параметры процесса и термовлагопроводности в суммарный влагоперенос. (Вопросы учета многомерности рассмотрены в работах [6, 7, 9]).

Расчеты системы на ЭВМ позволили ответить на поставленные вопросы. При расчетах использованы аппроксимации из работы [10].

В таблице приведены значения \overline{W} , $t_{\rm II}$, $W_{\rm II}$, $\sigma_{\rm II}$, $\sigma_{\rm II}$, $t_{\rm II}$, $W_{\rm II}$ (\overline{W} — средняя по сечению влажность, индекс п — поверхность, и — центр) для различных периодов сушки доски τ (бук, толщина s=40 мм, $W_{\rm II}=60$ %, $\omega=2$ м/с) при нормальном режиме и разных значениях ε (0; 0,5; 1,0).

ε	₩, %	W _{II} , %	W ₄ , %	t _π , °C	t _щ , °C	σ _п , МПа	σ _ц , МПа
0	55,28 32,54	18,40 15,83	72,84	56,63 60,96	56,66	1,887 2,192	<u>0,144</u> 0,498
0,5	55,27 32,65	18,34 15,83	72,92	56,66 60,96	56,16 60,69	1,89 2,188	$\frac{-0,145}{-0,495}$
1,0	55,49 32,82	18,32 15,83	73,27	56,62 60,94	55,61 60,44	1,888 2,184	<u>0,146</u> <u>0,494</u>

 Π р и м е ч а н и е. В числителе данные для $\tau = 5,2$ ч; в знаменателе — $\tau = 27,2$ ч.

Из данных таблицы видно, что є оказывает большее влияние на различные показатели в центральной зоне материала, и в расчеты может быть введено любое его значение; перепады температуры по толщине невелики, и процесс низкотемпературной сушки можно приближенно рассматривать как изотермический.

Термовлагопроводность оценивали при помощи расчетов на $\Im BM$, а также путем сопоставления опытных данных и аналитических расчетов. В последнем случае использовали систему уравнений тепломассопереноса в критериальном виде [2], в решение которой среди других параметров входит средний по сечению потенциал переноса влаги $\overline{\Theta}'$ (аналог влагосодержания) и критерий Поснова $\Pr = \delta \frac{\Delta t}{\Delta u} \left(\Delta t \right)$ и Δu перепады температуры и влагосодержания). Сопоставляли значения $\overline{\Theta}'$ при получающихся в опытах значениях \Pr (данные по коэффициентам термовлагопроводности δ принимали из работы [7]) и при $\Pr = 0$, когда термовлагопроводность отсутствует.

Результаты сопоставления расчетных (на ЭВМ и аналитических) и опытных данных показали, что термовлагопроводность, способствуя переносу влаги сразу после прогрева, задерживает перенос при сушке на 0...8 %. Из этого следует, что для практических расчетов сушки термовлагопроводность в большинстве случаев можно не учитывать, что не относится к специальным случаям (например, при осциллирующей сушке материалов или начальной обработке пиломатериалов при температуре среды, существенно превышающей температуру при последующей сушке).

На рис. 2 приведены полученные при решении описанной системы уравнений на ЭВМ графики изменения влажности, температуры, внут-

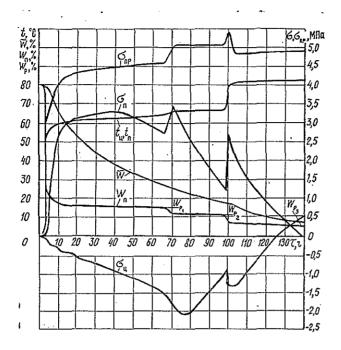


Рис. 2. Графики $\overline{W} = f(\tau)$, $W_{\Pi} = f(\tau)$, $t_{\Pi} = f(\tau)$, $t_{\Pi} = f(\tau)$, $\sigma_{\Pi} = f(\tau)$, $\sigma_{\Pi} = f(\tau)$, $\sigma_{\Pi} = f(\tau)$, $\sigma_{\Pi} = f(\tau)$ во время сушки

ренних напряжений и предела прочности во времени для пиломатериалов (бук, s=25 мм, режим $5\mathrm{B}$, $\omega=2$ м/с), находящихся в первом, ближайшем к входу воздуха, боковом ряду штабеля, а на рис. 3 графики изменения степени насыщенности среды φ (a) и ее температуры t_{c} (δ) по ширине штабеля во время сушки (сосна, s=25 мм, режим 3Γ , нереверсивная циркуляция ($\omega=2$ м/с)).

Графики рис. 2 показывают закономерный характер изменения влажности и внутренних напряжений во времени. При этом поверхностная влажность на каждой ступени сушки длительное время близка к равновесной, что характерно для ГУ I рода, являющихся частным случаем ГУ III рода, при которых решали задачу:

Графики рис. З подтверждают адекватность приведенной выше математической модели, что видно, в частности, из вполне удовлетво-

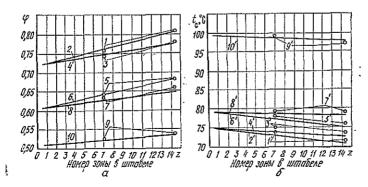


Рис. 3. I и I'— $\tau=19.1$ ч; 2 и 2'— 20.37; 3 и 3'— 26.3; 4 и 4'— 27.57; 5 и 5'— 28.3; 6 и 6'— 28.33; 7 и 7'— 32.3; 8 и 8'— 33.476; 9 и 9'— 42.3; 10 и 10'— 42.382 ч

рительного совпадения кривых изменения температуры среды $t_{\rm c}$ и степени ее насыщенности ϕ в штабеле, рассчитанных на ЭВМ по программе 2 (сплошные линии), с расчетами (кружочки), выполненными позонно-интервальным методом (штабель разбивали на зоны, к каждой из которых применяли уравнения при постоянных условиях; полученные на входе из зоны параметры принимали равными параметрам на входе в следующую зону). При этом время при счете на ЭВМ и в аналитическом расчетном методе не всегда точно совпадало. В работе [5] показано также вполне удовлетворительное совпадение расчетных кривых сушки в разных зонах штабеля, полученных на ЭВМ и позонно-интервальным методом.

Расчеты по программе, разработанной на базе уравнений (1)—(4), (13), (15), (32)—(35), позволяют решать круг технологических задач по сушке и нагреванию древесины как в виде единичных сортиментов,

так и в объеме штабеля.

ЛИТЕРАТУРА

[1]. Лыков А. В. Теория сушки.— М.: Энергия, 1968. [2]. Лыков А. В., Михайлов Ю. А. Теория тепло- и массопереноса.— М.: Госэнергоиздат, 1963. [3]. Уголев Б. Н., Лапшин Ю. Г., Кротов Е. В. Контроль напряжений при сушке древесины.— М.: Лесн. пром-сть, 1980. [4]. Чудинов Б. С. Теория тепловой обработки древесины.— М.: Наука, 1968. [5]. Шубин Г. С. Метод расчета длительности кондиционирующей обработки пиломатериалов после сушки // Лесн. журн.— 1987.— № 3. (Изв. высш. учеб. заведений). [6]. Шубин Г. С. Особенности и метод расчета процессов сушки и нагревания древесины с учетом многомерности и анизотропии // Актуальные направления развития сушки древесины: Всесоюз. конф.— Архангельск.— 1980. [7]. Шубин Г. С. Проектирование установок для гидротермической обработки древесины.— М.: Лесн. пром-сть, 1983. [8]. Шубин Г. С. Совершенствование методов расчета процессов нагревания и сушки древесины и их обобщение // Деревообраб. пром-сть.— 1980.— № 6. [9]. Шубин Г. С. Физические особенности и расчет процессов сушки древесины.— М.: Лесн. пром-сть, 1973. [10]. Шубин Г. С., Чемоданов А. В. Основные аппрокснмирующие функции для программы счета на ЭЦВМ процессов нагревания и сушки древесины // Науч. тр. / МЛТИ.— 1985.— Вып. 170.

Поступила 15 июня 1987 г.

УДК 674.053:621.933.61

ЭФФЕКТИВНОСТЬ УПРОЧНЕНИЯ БОКОВИН ПОПЕРЕЧИН ПИЛЬНОЙ РАМКИ ТОКАМИ ВЫСОКОЙ ЧАСТОТЫ

Л. А. ШАБАЛИН, В. Ф. ВИНОГРАДОВ, В. И. СМИРНОВ, Н. Ф. РЯБУХИН

> Уральский лесотехнический институт Даниловский ЗДС

При эксплуатации одноэтажных лесопильных рам наблюдаются остаточные прогибы боковин нижних поперечин пильных рамок (ПР), вызывающие заклинивание ползунов в направляющих, чрезмерный их нагрев, быстрый износ и дополнительный расход мощности. Кроме того, возрастают напряжения в стойках из-за внецентренного сжатия и возникает необходимость уменьшения длины пил между опорпыми планками.

Для выяснения причин остаточных прогибов поперечин были проведены экспериментальные тензометрические исследования напряженного состояния элементов ПР наиболее распространенной модели лесорамы Р63-4А. Напряжения с помощью 87 тензодатчиков измеряли от статических сил (натяжения пил и распора струбцин) и осциллографировали в период разгона, холостого режима работы, пиления и выбега.

На рис. 1 приведены экспериментальные эпюры максимальных нормальных напряжений, МПа, возникающих в элементах ПР от ста-