РАСЧЕТ ТЕХНОЛОГИЧЕСКИХ ПАРАМЕТРОВ ПРОПИТКИ ДРЕВЕСИНЫ С УЧЕТОМ ЕЕ ПРОНИЦАЕМОСТИ ЖИДКОСТЯМИ

Леонович О.К., канд. техн. наук, заведующий НИЛ ОСКиМ (БГТУ)

В статье изложены теоретические основы пропитки древесины жидкостями и расчет продолжительности пропитки древесины сосны в зависимости от свойств древесины и пропиточного состава. Исследована зависимость продолжительности пропитки образца сосны от относительного привеса. Построена номограмма определения продолжительности процесса пропитки в зависимости от половины толщины образца и необходимого относительного привеса при определенном давлении и температуре пропиточного раствора.

In article theoretical bases of impregnation of wood by liquids and calculation of duration of impregnation of wood of a pine depending on properties of wood and structure are stated. Duration of impregnation of the sample of a pine from a relative additional weight is investigated. It is constructed nomogramma definitions of duration of process of impregnation from half of thickness of the sample and a necessary relative additional weight at certain pressure and temperature a solution.

Введение. Анализ исследований в области проницаемости древесины газами и жидкостями достаточно проанализирован в предыдущих работах автора [1, 2]. В работе проанализированы основы теории проницаемости древесины жидкостями и теоретического расчета продолжительности пропитки и необходимого привеса с учетом особенностей строения древесины и гидрофильной жидкости. Целью работы является разработка оперативного метода расчета технологических параметров пропитки древесины при изменении параметров пропиточных составов.

Основная часть. Объектом исследования являются деревянные опоры линий связи и электропередачи из древесины хвойных пород с влажностью 25%. Диаметр опор 22 см, длина 6,5-11 м. Расчет коэффициентов проницаемости и поверхностного сопротивления и сопротивления в материале проведен аналогично методике, изложенной в работах [1, 2].

В исследованиях проницаемости древесины при фильтрации жидкости необходимо учитывать, потери давления не только внутри материала, но и на входной и выходной поверхностях. С учетом этого перепад давления на образце длиной δ равен:

$$P_1 - P_2 = \Delta P_{BX} + \Delta P_{BDIX} + \Delta P_{MAT}, \qquad (1)$$

$$P'_{1} - P_{2} = \Delta P'_{BX} + \Delta P'_{BMX} + \Delta P'_{MAT}$$
 (2)

о равен. $P_{1}-P_{2} = \Delta P_{\text{BX}} + \Delta P_{\text{BMX}} + \Delta P_{\text{MAT}} , \qquad (1)$ а на образце длиной 2δ : $P'_{1}-P_{2} = \Delta P'_{\text{BX}} + \Delta P'_{\text{BMX}} + \Delta P'_{\text{MAT}} , \qquad (2)$ где P_{1} и P_{2} P_{1} и P_{2} — давление на входе и выходе соответственно длиной δ и 2δ

 $\Delta P_{\rm BX}$, $\Delta P_{\rm BMX}$ и $\Delta P'_{\rm BX}$, $\Delta P'_{\rm BMX}$ — потери давления на входе и выходе образцов б и 26;

 $\Delta P_{\text{мат}}$ и $\Delta P'_{\text{мат}}$ – потери давления в материале соответственно образцов δ и 2δ .

Перепад давления на образцах двух длин подбирается таким образом, чтобы расход жидкости практически был одинаковым. Ввиду трудности достижения одинакового расхода в экспериментальных условиях, возможно существование различия между расходами. Обозначим эти различия коэффициентом:

$$\alpha = \frac{q_{\rm m}}{q_{\rm m}'} = \frac{\tau_2}{\tau_1} \tag{3}$$

где q'_m , q'_m – расход жидкости на образцах длиной δ и 2δ , соответственно; τ_1 и τ_2 – время фильтрации жидкости определенного объема через образец длиной δ и 2δ, соответственно.

Учитывая, что жидкость является практически несжимаемой, положим:

$$\Delta P_{\rm RY} = \Delta P_{\rm RMY}; \ \Delta P_{\rm RY} = \Delta P_{\rm RMY}', \tag{4}$$

 $\Delta P_{\rm BX} = \Delta P_{\rm BMX}$; $\Delta P_{\rm BX} = \Delta P'_{\rm BMX}$, (4) По теории гидродинамики, потери давления на местном сопротивлении

$$\Delta P_{BX} = \xi \Pi \frac{q_{m}^{2}}{2\rho_{p}}, \tag{5}$$

где $\xi_{\rm n}$ – коэффициент поверхностного сопротивления; $\rho_{\rm n}^{} {}^{} {}^{} {}^{}$ – плотность жидкости раствора; q_{m} – удельный массовый поток жидкости через образец:

$$\Delta P_{\text{BX}}' = \xi \Pi \frac{q_{\text{m}}'^2}{2\rho_{\text{p}}} = \xi \Pi (\frac{q_{\text{m}}}{\alpha})^2 \cdot \frac{1}{2\rho} = \frac{\xi \Pi q_{\text{m}}^2}{2\rho} \cdot \frac{1}{\alpha^2} \tag{6}$$

$$\Delta P_{BX}^{\prime} = \frac{1}{\alpha^2} \Delta P_{BX} \tag{7}$$

Принимаем, что фильтрация жидкости через древесину подчиняется закону Дарси.

Массовый расход фильтрующей жидкости

$$q_{\rm m} = -\frac{k}{v} \cdot \frac{\partial P}{\partial x} \tag{8}$$

где υ – кинематическая вязкость жидкости, M^2/c ; K – коэффициент проницаемости, м².

Отсюда для образца длиной
$$\delta$$

$$\Delta P_{\text{MAT}} = \frac{\nu q_{\text{m}} \delta}{\kappa}, \tag{10}$$

где δ – толщина образца; а для образца длиной 2δ

$$\Delta P'_{Mam} = \frac{vq'_m 2\delta}{\kappa} \,. \tag{11}$$

Следовательно из (3), (10) и (11) получим
$$\Delta P_{M}^{\prime} = \frac{2}{\alpha} \Delta P_{M} \ . \tag{12}$$

Преобразуем уравнения (1) и (2)

$$P_1 - P_2 = 2\Delta P_{ex} + \Delta P_{\scriptscriptstyle M} \,; \tag{13}$$

$$P_1' - P_2 = 2\Delta P_{ex}' + \Delta P_M' \,. \tag{14}$$

Рассмотрим систему уравнений (13) и (14).

Умножим уравнение (14) на α², вычтем из полу-ченного уравнения (13) и получим выражение:

$$\alpha^{2}(P_{1}' - P_{2}) - (P_{1} - P_{2}) = 2\Delta P_{BX}'\alpha^{2} +$$

$$+\Delta P_{\rm M}^{\prime}\alpha^2 - 2\Delta P_{\rm BX} - \Delta P_{\rm M} . \tag{15}$$

Подставим в уравнение (15) выражение (7), (12) и, проведя преобразования, получим

$$\Delta P_{M} = \frac{\alpha^{2} (P_{1}^{f} - P_{2}) - (P_{1} - P_{2})}{2\alpha - 1} . \tag{16}$$

Из 13 следует, что
$$\Delta P_{\rm BX}$$
 равно:
$$\Delta P_{\rm GX} = \frac{P_1 - P_2 - \Delta P_{\rm M}}{2} \,. \tag{17}$$

Подставив в (17) выражение (16) и проведя соответствующие преобразования, получим

$$\Delta P_{ex} = \frac{\alpha}{2} \left[\frac{2(P_1 - P_2) - \alpha (P_1' - P_2)}{2\alpha - 1} \right]. \tag{18}$$

Из закона Дарси, коэффициент проницаемости
$$K = \frac{q_{m\gamma\delta}}{\Delta P_{\text{MAT}}}$$
. (19)

В соответствии с теорией гидродинамики, потери давления на входной или выходной поверхностях определяется из

$$\Delta P_{ex} = \xi \Pi \frac{q_m^2}{2\rho}$$

Отсюла

$$\xi_{\mathbf{n}} = \frac{2\mu B}{RTq_{m}^{2}},\tag{20}$$

где
$$q_m = \frac{\rho \nu}{\delta \tau}$$
. (21)

Коэффициенты проницаемости К (19) и поверхностного сопротивления $\xi_{_{\Pi}}$ (20) определяются с применением методов статической обработки.

Однако, эта методика требует тщательного подбора одинаковых расходов на двух толщинах образцов, и поэтому допускается приближенный расчет с использованием вспомогательного коэффициента по формуле (3). Для упрощения методики исследований предложено коэффициент фильтрации и поверхностного сопротивления рассчитывать при измерении на данном перепаде давления, объема и времени фильтрации жидкости.

С учетом того, что перепад давления на образце состоит из потери давления на входной и выходной поверхности, и в материале (1), потери давления на входной поверхности будут прямо прапорциональны коэффициенту поверхностного сопротивления, квадрату массового расхода воздуха и обратно прапорциональны удвоенной плотности жидкости (5). Полагая на входной и выходной поверхностях потери давления

равными, выразим их следующим образом:
$$\Delta P_{ex} + \Delta P_{ebix} = 2\xi \Pi \frac{q_{\rm m}^2}{\rho_p} = \xi \Pi \frac{q_{\rm m}^2}{\rho} \,, \eqno(22)$$

Потери давления в материале определим в соответствии с законом Дарси (10). Подставляя (21) и (9) в (1), получим:

$$P_{1} - P_{2} = 2\xi \Pi \frac{q_{\rm m}^{2}}{\rho_{\rho}} + \frac{v_{\rm p}\delta q_{\rm m}}{\kappa} . \tag{23}$$

Для определения коэффициентов проницаемости К и поверхностного сопротивления ξ рассмотрим уравнение (23) при двух различных перепадах давления на образце и, следовательно, различных удельных массовых потоках жидкости при прохождении ее через образец:

$$(P_1 - P_2)_1 = \xi \Pi \frac{q_{m_1}^2}{\rho} + \frac{v_p \delta q_{m_1}}{\kappa}.$$
(24)

$$(P_1 - P_2)_2 = \xi \Pi \frac{q_{m2}^2}{\rho} + \frac{v_p \delta q_{m2}}{\kappa}.$$
 (25)

Умножив уравнение (24) на $\, {
m v} {
m d}_{
m m2}$, уравнение (25) на ${
m v} {
m d}_{
m m1}$, вычтя из уравнения (24) уравнение (25), определим коэффи-

$$K = \frac{v_{\rm p} \delta q_{\rm m1} q_{\rm m2} (q_{\rm m1} - q_{\rm m2})}{(P_{\rm 1} - P_{\rm 2})_2 q_{\rm m1}^2 - (P_{\rm 1} - P_{\rm 2})_1 q_{\rm m2}^2}.$$
(27)

$$\xi_{\Pi} = \frac{\rho_p}{q_{\text{m1}}q_{\text{m2}}} \cdot \frac{(P_1 - P_2)_1 q_{\text{m2}} - (P_1 - P_2)_2 q_{\text{m1}}}{q_{\text{m1}} - q_{\text{m2}}}.$$
 (28)

Определение продолжительности пропитки и необходимого привеса проведены с учетом вязкости, температуры пропиточных составов их поверхностного натяжения, угла смачивания, особенностей анатомического строения древесины, ее влажности и температуры, гидротермического сопротивления поверхностного слоя, трения в капиллярах древесины при помощи дифференциального уравнения пропитки [1, 2].

$$-\rho(\delta - x)\frac{d^2x}{d\tau^2} = P_c - \left(\frac{\xi}{2} + 1\right)\rho\left(\frac{dx}{d\tau}\right)^2 + \frac{\gamma(\delta - x)\Pi}{\kappa}\rho\frac{dx}{d\tau} + \frac{2\sigma_n\sqrt{\Pi\cos\theta}}{\sqrt{8\kappa}} - \frac{\delta}{x}P_0$$
(29)

При решении этого дифференциального уравнения численно на ЭВМ относительно времени и глубины пропитки (б -x), определяются важнейшие технологические параметры процесса пропитки древесины гидрофобными жидкостями.

С учетом ответвления части потока в полости клеток и пор это уравнение будет иметь вид:

$$\rho_{\mathcal{H}} \frac{d}{d\tau} \left[(\delta - x) \frac{d(\delta - x)}{d\tau} \right] = P_c + P_{\kappa} - \frac{\xi \rho_{\mathcal{H}}}{2} \left(\frac{dx}{d\tau} \right)^2 - \xi q_{\text{m2}} \frac{dx}{d\tau} - \frac{\xi}{2\rho_{\mathcal{H}}} q_{\text{m2}}^2 + \frac{\gamma \rho_{\mathcal{H}} (\delta - x)}{\kappa} \left(\frac{dx}{d\tau} \right) - \frac{\gamma}{\kappa} \int_{\delta}^{x} q_{\text{m2}} dx - \frac{P_0 \delta}{x}$$

$$(30)$$

Из уравнения пропитки древесины при заполнении сосудов, полостей клеток и пор, пренебрегая второй производной

скорости движения жидкости по сосудам $d\tau^2$, выведем следующее уравнение относительно скорости движения

$$\frac{dx}{d\tau} = \left[\frac{\gamma(\delta - x)}{2\kappa \left(1 + \frac{\xi}{2}\right)} - \sqrt{\left[\frac{\gamma(\delta - x)}{2\kappa \left(1 + \frac{\xi}{2}\right)}\right]^2} + \frac{P_c P_\kappa P_0 \frac{\delta}{x}}{\rho_\kappa \left(1 + \frac{\xi}{2}\right)}\right]. \tag{31}$$

методами при заданной определенной величине относительного привеса образца позволит рассчитать параметры для построения номограммы продолжительности процесса пропитки в зависимости от ½ длины образца и необходимого относительного привеса. Для исследования процесса пропитки древесины сложнейшего капиллярно-пористого тела, необходимо изучить важнейшие факторы, влияющие на качество пропитки - вязкость и температуру пропитывающих составов, их поверхностное натяжение и угол смачивания, особенности анатомического строения древесины, ее влажность и температуру, гидродинамическое сопротивление поверхностного слоя, трение в капиллярах древесины.

Исследована зависимость кинематической вязкости гидрофобного защитного состава с 6% ГМТА от температуры. При температуре 20 °C она составляла $94 \cdot 10^{-6}$ м²/с, при 50 °C $-1,4 \cdot 10^{-6}$ м²/с, причем в области 40-60 °C влияние температуры уменьшилось, так при 50 °C она была равна 1,8 · 10-6 M^2/C , т. е. дальнейший подъем температуры не понижает вязкость. В тех же пределах температур исследована зависимость пропитки древесины от температуры. Образцы диаметром 36 мм и длиной 15 мм пропитывались способом вакуум-давление атмосферное, соответственно 0,085-1,000 МПа в течение 120 мин в установке с поплавковой системой, позволяющей определить количество поглощенного раствора по глубине

 $P_1 + P_2 + P_3 = P$, (32) где P – масса жидкости, вытесненной поплавком; P_2 – масса верхнего объемомера; P_3 – масса образца древесины; V_1 , V_2, V_3 – их объемы; V – объем жидкости, вытесненной поплавком, тогда:

P=Vd

 $d_{_{\mathrm{T}}}$ – плотность жидкости при данной температуре $V = V_1 + k V_2 + V_3$ (34)

где k - коэффициент, который показывает верхнюю часть поплавка при погружении в жидкость;

$$P = (V + k, V + V)d$$
 (35)

$$P_3 = V_3 d_{w} \tag{36}$$

$$V_1 d = P - V_1 d - k V_2 d_{\tau};
 V_1 d = P - V_1 d_{\tau};
 (37)$$

лавка при погружении в жидкость, $P = (V_1 + k \ V_2 + V_3) d_{_{\rm T}};$ (35) $P_3 = V_3 \ d_{_{\rm W}}$ (36) $d_{_{\rm T}} - {\rm плотность}$ древесины. $V_3^{\rm W} \ d_{_{\rm T}} = P - V_1 \ d_{_{\rm T}} - k \ V_2 \ d_{_{\rm T}};$ (37) $V_3 \ d_{_{\rm T}} = P - V_1 \ d_{_{\rm T}}$ при K = 0, поплавок плавает, верхняя часть не погружена вообще.

$$V_3 d_x = P - V_1 d_x - \text{k } 0.2V_2 d_x$$
, при $K = 0.2$ (38)

 $V_3 d_{_{7}} = P - V_1 d_{_{7}} - \text{k } 0,2V_2 d_{_{7}},$ при K=0,2 (38) Процент пропитки образца $P_{_{K}}$ с учетом кинетики разбухания по изменению $D_{\mbox{\tiny R}},\,D_{\mbox{\tiny H}},$ соответственно конечного и на-

чального диаметров образцов:
$$P_{\kappa} = \frac{V_n + \frac{\pi D_{\kappa}^2 - \pi D_n^2}{4} l}{P_0} \cdot 100 , \tag{39}$$

 $\rm V_n$ — объем погружения поплавка к моменту испытания; $P_{\rm 0}$ — исходная масса древесины.

Исходя из расчета, по формуле (38), построена зависимость пропитки древесины гидрофобной жидкостью, содержащей 6% ГМТА, от температуры, установлено, что при температуре 40-50 °C достигается наибольшая эффективная

пропитка, причем основное поглощение значительно замедляется, особенно это характерно для составов с температурой $40-50~^{\circ}$ С. Так, за $60~^{\circ}$ мин при температуре $40~^{\circ}$ С древесина поглощала $18,75~^{\circ}$ г состава при объеме образца $0,00031~^{\circ}$ мили $61,4~^{\circ}$ кг/м³, а при $20~^{\circ}$ С этот же образец поглотил $8,5~^{\circ}$ г или $62,2~^{\circ}$ кг/м³ древесины, т. е. практически одинаковое количество, как и при $40~^{\circ}$ С.

Наиболее низкую вязкость и высокую пропитываемость имеет состав фенольная смола с 6% ГМТА при температуре 50 °C, которая в дальнейшем и выбрана за оптимальную.

Исследованы коэффициенты проницаемости и поверхностного сопротивления заболони сосны в радиальном направлении при фильтрации через нее пропитывающего состава, содержащего гидрофобной жидкости 94 % масс., ГМТА – 6 % масс.

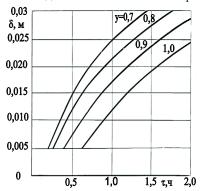
Исследованы параметры пропиточного состава свойств древесины, коэффициентов проницаемости и поверхностного сопротивления в радиальном направлении и другие параметры, необходимые для расчета продолжительности пропитки по заданным глубине пропитки и привесу образца. Исследования проведены на образцах древесины сосны диаметром 22 см с толщиной заболони 30 мм плотностью 470 кг/м³. Поверхностное натяжение, косинус угла смачивания определяли при температуре 50 °C. Расчеты относительного привеса у и y_2 рассчитывали на образцах с изолированными торцами. Коэффициенты проницаемости рассчитаны по трем прямолинейным участкам, обозначенным К1, К2, К3. Привес y = 0.7-0.8 показывает, что для данного состава возможно определить время пропитки на другую глубину при заданных относительных привесах (Рисунок).

Номограмма определения продолжительности пропитки от половины толщины образца δ и необходимого привеса образца y при давлении среды $0.8~\mathrm{M}\Pi a.$

Заключение. 1. Рассчитаны коэффициенты проницаемости и сопротивления заболони древесины сосны при фильтрации через них гидрофобной жидкости.

2. По дифференциальному уравнению определена продолжительность пропитки относительно времени и привеса гидрофобной жидкости

3. Построена номограмма для определения продолжительности пропитки древесины от половины толщины образца и необходимого относительного привеса образца.



Литература

- 1. Леонович, О.К. Проницаемость древесины газами и жидкостями в технологическом процессе модификации древесины столбов линий связи и электропередачи // Комплексное и рациональное использование лесных ресурсов: Тез.докл. Всесоюз. Науч-техн. конф.,Минск, 10-15 июля 1985. С. 181–183.
- 2. Леонович, О.К. Технология производства модифицированной древесины для опор линий связи и электропередачи: дис. ... канд. техн. наук: 05. 21. 05/ О. К. Леонович. Минск, 1988. 345 л. Поступила в редакцию 20.02.2013 ε .