КАМЕРИТА ЧЕТАТА ИНСТИТАТ

Труды, вып. 41, 1970 г.

Вопросы технологии производства летательных аппаратов

А. А. ДУДАРЬ

ИССЛЕДОВАНИЕ ТЕМПЕРАТУРНОГО ПОЛЯ ПРИ НАГРЕВЕ И ОХЛАЖДЕНИИ ОРГАНИЧЕСКОГО СТЕКЛА

Минимальные напряжения в деталях остекления из органического стекла после формования обусловливаются температурой заготовки в конце формования. Эта температура должна соответствовать режиму высокой эластичности и для органического стекла марки СО-120 составляет 140°С. Отклонение режима формования в сторону более низких температур приводит к появлению остаточных напряжений.

Формование ответственных деталей остекления в связи с этим сопровождается контролем температуры заготовки. Сверление каждой заготовки, надежное крепление термопары в целях обеспечения теплового контакта наличие проводов от термопары к прибору представляет определенные трудности при формовании

в условиях производства.

Наличие же графической температурно-временной зависимости дает возможность исключить необходимость проведения кропотливых замеров температур и ограничиться только отсчетом времени отдельных элементов рабочего цикла всего процесса.

Исследования проводились на образцах органического стекларазных толщин медно-константановыми термопарами, головка датчика которых выполнена в виде плоского (по толщине, равной 0,1 мм) диска. Такая форма и толщина датчика выполнена из необходимости иметь малую тепловую шнерционность.

Кроме того, это позволяет производить более точные исследования температур в различных слоях стекла по толщине, в том

числе и в поверхностном слое.

Схема расположения датчиков термопар на разном уровне по толщине и в плане показана на рис. 1.

Термограммы нагрева образцов в печи и охлаждения их в спокойно подвешенном состоянии показаны на рис. 2. Анализируя термограммы нагрева и охлаждения, следует отметить, что в производственной печи с перемешиванием воздуха полный прогрев за-

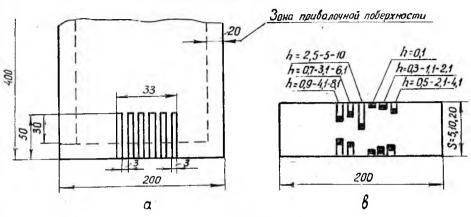


Рис. 1. Схема расположения датчиков термопар в оргстекле — в плане; — по толщине стекла.

Примечание: глубины термопар с одной стороны и с другой стороны оргстекла выполнены идентично.

готовок толщиной 20 мм с момента завешивания достигается в течение 90 минут. Наибольший интерес представляет анализ кривых охлаждения и определение $\tau_{\text{опт}}$ для соответствующих толщин стекла, наличие которого упрощает исполнение технологических режимов при формовании.

При формовании заготовок из органического стекла с подстуживанием, которое имеет место чаще всего при контактном формовании, время их выдержки после выгрузки из печи до конца

формования значительно превышает τ оптимум.

Для того, чтобы знать, как такое подстуживание отразится на дальнейшей работе деталей остекления, необходимо представить, как в этом случае изменяется температура по толщине стекла.

Экспериментальное исследование распределения температуры по толщине органического стекла в производственных условиях представляет известные трудности и занимает продолжительное время, пюэтому нами сделана попытка получить такое распределение расчетным путем.

Расчет произведен с использованием критериальных зависимостей теплопередачи: Нуссельта, Прандтля, Био и Грасгофа, с учетом физических параметров юрганического стекла CO-120 и воздушной среды.

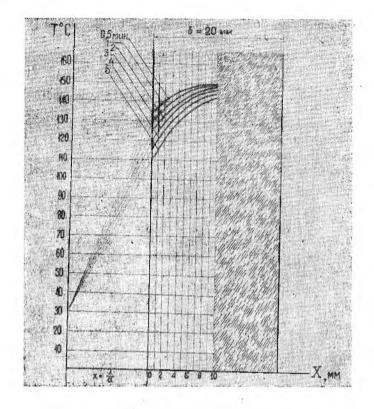


Рис. 2. График нагрева и охлаждения оргстекла марки CO-120 $\delta=20$ мм.

Расчет изменения температуры по толщине заготовки органического стекла марки CO-120 при охлаждении

Физические параметры материала: коэффициент теплопроводности $\lambda = 0,156$ ккал/м час град; удельный вес $\gamma = 1189$ кг/м³; коэффициент теплоемкости C = 0,413 ккал/кг град;

коэффициент температуропроводности

$$a = \frac{\lambda}{c \cdot \gamma} = \frac{0.156}{1189 \times 0.413} = 0.000317 \text{ m}^2/4ac. \tag{1}$$

В нашем случае имеет место лучистый теплообмен среды с поверхностью нагрева и конвективный теплообмен в условиях свободного потока. В этом случае коэффициент общего теплообмена среды с поверхностью нагрева путем излучения и конвекции будет:

$$\alpha_F = \alpha_{\text{KOHB}} + \alpha_{\text{Луч}} \tag{2}$$

 α_F — коэффициент общего теплообмена (ккал/м² час град):

αлуч — коэффициент лучистого теплообмена;

акона — коэффициент конвективного теплообмена;

Коэффициент лучистого теплообмена определяется отношением:

$$\sigma_{\text{nyq}} = \frac{\frac{\epsilon_{\text{r. T}}}{A_{\text{r.}}T_{F}} \cdot 4.9 \left(\frac{T}{100}\right)^{4} - \frac{\epsilon_{\text{F}}}{A_{F}} \cdot 4.9 \left(\frac{T_{\text{F}}}{100}\right)^{4}}{\left(\frac{1}{A_{\text{r.}}T_{F}} + \frac{1}{A_{F}} - 1\right)(t_{0} - t_{F})},$$
(3)

 $t_{\rm F}$ — температура стенки (°C);

 t_0 — температура окружающего воздуха (°C);

_{вт т} — коэффициент черноты излучения среды;

 Ar_1T_F — коэффициент поглощения среды.

Для данного материала $A_r = \varepsilon_F = 0.91$. Для воздуха количество $CO_2 = 0.03\% H_2O = 1.2\%$ [1]. Средняя длина пути излучения или поглощения определяется отношением:

$$\overline{e} = 0.9 \frac{4V}{F},$$
 $V = 0.0016 \text{ m}^3;$
(4)

где

$$F = 0.184 \text{ m}^3;$$
 $\overline{e} = 0.9 \frac{4 \times 0.0016}{0.184} = 0.03125 \text{ m}.$

При общем давлении водуха P = 1 ат парциальное давление углекислого газа и водяного пара составит:

$$P_{CO_2} = 0,0003 \ am; \ P_{H_2O} = 0,012 \ am.$$

Толщина слоев излучающего газа, соответственно этому давлежию, получается равной:

$$(P\bar{e})_{\text{CO}_t} = 0,0003 \times 3,125 = 0,0009375 \ am.cm;$$

 $(P\bar{e})_{\text{H}_t\text{O}} = 0,12 \times 3,125 = 0,0375 \ am.cm.$

Из графиков зависимости излучательная способность СО2 в зависимости от температуры и условной толщины слоя l=PS и излучательная способность H₂O в зависимости от температуры и условной толіцины слоя $l = P\bar{S}/\epsilon_{H,O} = x\epsilon'_{H,O}$ находим: для температуры воздуха 30°

$$\epsilon_{\rm CO_2} = 0{,}003; \quad \epsilon_{\rm H_2O} = x{\cdot}\epsilon_{\rm H_2O} = 0{,}003;$$
 для температуры стенки 150°

$$\varepsilon_{CO_2} = 0,003; \quad \varepsilon_{H_2O} = 0,003.$$

Общий коэффициент черноты излучения или поглощения воздуха

можно определить суммированием коэффициентов черноты излучения или поглощения CO_2 и H_2O :

для
$$t_0=30^\circ$$
 $\varepsilon_{\rm r,\ r}=0,006;$ для $t_F=150^\circ$ $\varepsilon_{\rm r,\ r_F}=0,006.$

По формуле (3) находим коэффициент лучистого теплообмена излучающей степени из материала CO-120 с окружающим воздухом

$$\alpha_{\pi y 4} = \frac{\frac{0.006}{0.006} \cdot 4.9 \left(\frac{30 + 273}{100}\right)^4 - \frac{0.9}{0.9} \cdot 4.9 \left(\frac{150 + 273}{100}\right)^4}{\left(\frac{1}{0.006} + \frac{1}{0.9} - 1\right) (30 - 150)} = 2.92.$$

Коэффициент $\alpha_{\text{кон.}}$ можем определить, исходя из подобия тепловых процессов. Уравнение подобия тепловых процессов имеет вид [2]:

Nu = f(Pr, Gr). (5)

Критерни Gr и Pr являются определяющими, так как состоят из известных величин $v, a, h, \beta, \Delta t$ и g заданных в условиях однозначности.

Причем: λ — коэффициент теплопроводности (ккал/м час град);

v — коэффициент кинематической вязкости ($m^2/ce\kappa$); a — коэффициент температуропроводности ($m^2/4ac$);

 λ , v, a — физические параметры теплоносителя;

 β — коэффициент объемного расширения теплоносителя $\left(\frac{1}{1 \text{ град}}\right)$;

 $\Delta t = t_{\rm F} - t_{\rm o}$ — разность температур поверхности стенки и окружающей среды;

g — ускорение силы тяжести ($m/ce\kappa^2$).

Коэффициент объемного расширения газа принимается равным:

$$\beta = \frac{1}{t_{\rm cp} + 273^{\circ}} \,, \tag{6}$$

где

$$t_{\rm cp} = \frac{t_F + t_0}{2} \ . \tag{7}$$

Критерий Nu является критерием теплового подобия. Для определения этого критерия необходимо знать коэффициент теплоотдачи α.

Критерий Нуссельта —
$$Nu = \frac{a \cdot h}{2}$$
. (8)

Критерий Рг является безразмерным физическим параметром теплоносителя.

Критерий Прандтля —
$$Pr = \frac{v}{a}$$
. (9)

Величина этого критерия зависит от физической природы, а также температуры и давления теплоносителя и задается в виде таблиц [2].

Для большинства газов величина Pr весьма слабо зависит от

температуры и давления, по изменяется в зависимости от атомности газа [2]:

атомность
$$-1$$
 2 3 4 Pr -0.67 0,72 0,8 1,0

Критерий Gr является критерием кинематического подобия для процессов теплоотдачи при свободном движении теплоносителя.

Критерий Грасгофа — Gr =
$$\frac{g \beta \Delta t h^3}{v}$$
. (10)

Результаты многочисленных опытов по изучению теплоотдачи горизонтальных и вертикальных цилиндров, шаров, пластин и других тел, находящихся в большом объеме различных теплоносителей, были представлены в виде связи между критериями подобия. Как показал М. А. Михеев [3] экспериментальные результаты этих опытов достаточно хорошо описываются уравнением подобия в виде:

$$Nu = c (Gr \times Pr). \tag{11}$$

При этом для функции Ф подобрана следующая интерполяционная формула:

$$\overline{Nu} = c \left(\overline{Gr} \times \overline{Pr} \right)^n, \tag{12}$$

где \overline{Nu} , \overline{Gr} , \overline{Pr} , \overline{x} — среднее значение.

Величина c и n в этой формуле для отдельных областей изменения $(Gr \times Pr)$, согласно данным M. А. Михвева, могут быть приняты:

$$Gr \times Pr - 1 \times 10^{-3} - 5 \times 10^{2} \quad 5 \times 10^{2} \quad 5 \times 10^{2} \div 2 \times 10^{7} \quad 2 \times 10^{7} + 1 \times 10^{1}$$
 $c - 1,18 \qquad 0,54 \qquad 0,135$
 $n - 1/8 \qquad 1/4 \qquad 1/3$

Значение показателя степени принимаем равным $^{1}/_{4}$, что соответствует локонообразному движению теплоносителя.

Все расчеты сведены в таблицу № 1.

Для вычисления распределения температуры предварительно находим критерий БИО (Bi):

$$Bi = \frac{a \cdot \frac{h}{2}}{\lambda},\tag{13}$$

где h — толщина стенки. Уравнение теплопроводности:

$$\frac{\partial \Theta}{\partial \tau} = a \cdot \Delta \Theta,\tag{14}$$

 Θ — разность между переменной и постоянной температурой **тела** и окружающей среды.

Уравнение теплопроводности имеет частные решения [2]

$$\Theta = A \cdot e^{-e^2 a \tau} \cdot \cos(\varepsilon \cdot x), \tag{15}$$

$$\Theta = B \cdot e^{-\varepsilon^2 a \tau} \cdot \sin(\varepsilon \cdot x), \tag{16}$$

где ε — вещественное положительное число;

A и B — произвольные постоянные интегрирования.

Применяя пограничное условие третьего рода имеем:

$$\left| \frac{\partial \Theta}{\partial x} \right|_F = -\frac{\alpha}{\lambda} \cdot \Theta_F \,. \tag{17}$$

Используя частное решение для Θ и производя дифференцирование, получаем:

$$-\varepsilon A \sin\left(\varepsilon \frac{h}{2}\right) e^{-\varepsilon^2 a \tau} = -\frac{\alpha}{\lambda} A \cos\left(\varepsilon \cdot \frac{h}{2}\right) e^{-\varepsilon^2 a \tau}$$

или после сокращений ε tg $\left(\varepsilon \cdot \frac{h}{2}\right) = \frac{\alpha}{\lambda}$.

Обозначая $\varepsilon = \frac{h}{2} = \delta$ и имея в виду, что $\frac{\alpha \cdot \frac{n}{2}}{\lambda} = Bi$, имеем следующее трансцендентное уравнение:

$$\delta \operatorname{tg} \delta = Bi, \tag{18}$$

Вычисляем корни трансцендентного уравнения (18). При вычислении ограничиваемся первыми двумя корнями, так как остальные оказывают мало заметное влияние на величину суммы в формуле для распределения температуры.

Корни трансцендентного уравнения соответственно будут рав-

ны:

$$\delta_1 = 0.776; \quad \delta_2 = 3.363.$$

Применяя пограничное условие задачи, имеет бесчисленное множество решений уравнения теплопроводности стенки в виде формул для Θ_i :

$$\Theta = A_t \cos\left(\delta_t \frac{X}{\frac{h}{2}}\right) e^{-\delta_t^2 \frac{a\tau}{\left(\frac{h}{2}\right)^2}},\tag{19}$$

в которых δ_i — корни уравнения (18), а безразмерный параметр $\frac{a\tau}{\left(\frac{h}{2}\right)^2}$

характеризующий нестационарную теплопроводность, именуют критерием Фурье и обозначают

$$F_0 = \frac{a\tau}{\left(\frac{h}{2}\right)^2} \,. \tag{20}$$

Находим критерий F_0 для

$$\tau = 14 \text{ сек; } \tau = 30 \text{ сек; } \tau = 1 \text{ мин; } \tau = 2 \text{ мин; } \tau = 3 \text{ мин; } \tau = 4 \text{ мин; } \tau = 5 \text{ мин.}$$

t _m		149,6°	149,5°	149,4°	147°	145°	144°
. 4	136,3°	134°	129°	123°	118°	114°	109°
$\Phi_{\mathbf{g}} \Phi_{\mathbf{g}}$		0,9971	0,9965	0,9957	0,9772	0,9552	96,0
$\frac{\Theta_F}{\Phi_a}$	0,8846	78,0	0,827	0,77455	0,73253	0,70113	0,6612
6 182F.	0,869447	0,7408	0,5488	0,3012	0,1653	0,09072	0,04979
-52F.	0,9926	0,9842	8896,0	0,94146	86806,0	0,88056	0,853
$\delta_2 F_0$	0,1398	6,0	9,0	1,2	1,8	2,4	ဇ
$\delta_1^2 F_{\scriptscriptstyle \rm D}$	0,007424	0,016	0,0318	0,0636	0,0954	0,1272	0,16
F_0	0,012328	0,02639	0,5278	0,10556	0,15334	0,21112	0,2639
τ (чāc)	0,003889	0,00833	0,01666	0,03332	0,04998	0,06664	0,0833
4 E	<u></u>	2	ъ С	4	5	9	7

h = 0, 2 M; $Gr = 0,04904 \times 10^4$; Pr = 0722; $Gr + Pr = 0,03541 \times 10^6$; Bi = 08; 9. $\alpha_{\text{конв}} = 9.55$; $\alpha_{\text{луч}} = 2.92$; $\alpha_F = 12.47$;

10. $\delta_1 = 0.766$; $\delta_2 = 3.368$; $\delta_1^2 = 0.6022$; $\delta^2 = 11.34$;

11. $\varphi_1 = 44^{\circ}28$; $\varphi_2 = 193^{\circ}4$; $\sin \varphi_1 = 0,7005$; $\sin \varphi_2 = 0,2261$; 12. $\cos \varphi_1 = 0,7137$; $\cos \varphi_2 = -0,9741$.

15 I

В связи с тем, что в нашем случае охлаждение двухстороннее, толщину стенки берем $=\frac{h}{2}$.

После решения уравнения теплопроводности имеем: для температуры в середине стенки при X=0:

$$\Theta_{m,\tau} = \Theta_a \sum_{i=1}^{i=\infty} \frac{2\sin\delta_i}{\delta_i + \sin\delta_i \cdot \cos\delta_i} \cdot e^{-\delta_i F_a}, \tag{21}$$

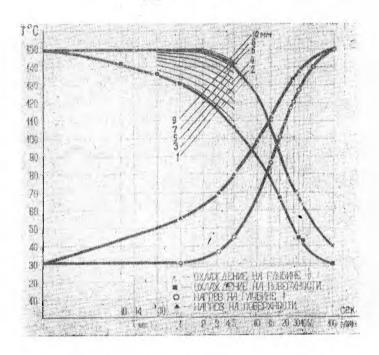


Рис. 3. График распределения температуры по толщине охлаждаемого оргстекла марки CO-120 _

для температуры на поверхности стенки при $X=-\frac{h}{2}$:

$$\Theta_{F,\tau} = \Theta_{\alpha} \sum_{i=1}^{i=\infty} \frac{2 \sin \delta_{i} \cdot \cos \delta_{i}}{\delta_{i} + \sin \delta_{i} \cdot \cos \delta_{i}} \cdot e^{-\delta_{i} F_{\delta}}$$
(22)

Вычислив для отдельных моментов времени температуру в середине на поверхности стенки (см. таблицу № 1), можно наметить линии измерения температуры в толщине стенки. Для этого на поверхности стенки в ее середине наносим точки, соответствующие вычисленным температурам (рис. 3). Имея в виду, что наклон линии изменения температуры в толще стенки от поверхности определяется уравнением (17), замечаем, что для любой Ог на по-

верхности $\frac{\partial \Theta}{\partial \mathbf{x}}$ есть направление луча, исходящего из точки A, отстоящей от стенки на расстоянии $\mathbf{x}_0 = \frac{\lambda}{a}$ и имеющей $\Theta = 0$.

Проведя из точки А лучи, соответствующие вычисленным для отдельных моментов времени, отмечаем приблизительно, линии изменения температуры в толщине стенки; при этом в середине стенки изменения температуры имеют симметричный изгиб в сторону другой поверхности стенки.

На рис. 2 толстыми линиями обозначены термограммы, полу-

ченные экспериментально, а тонкими — расчетные.

Каждая кривая показывает изменения температуры в точках, расположенных на расстоянии одного мм друг от друга, причем кривая № 1 соответствует температуре на поверхности, а кривая № 11 на глубине 10 мм.

Расчетные данные, как видно из рис. 2, близко совпадают с

экспериментальными.

Анализируя полученные данные следует отметить, что при формовании заготовки органического стекла толщиной 20 мм охлажденной на воздухе в течение 1 минуты, подстуженные слои составляют толщину 2 мм, а при охлаждении в течение 2 и 3-х минут эти слои растут соответственню до 4 и 5 мм.

ЛИТЕРАТУРА

1. С. С. Кутателадзе, В. М. Бориканский, Справочник по теплопередаче. Госэнергоиздат, 1959.

2. С. Н. Шорин. Теплопередача, Изд-во «Высшая школа», М. 1964 3. М. А. Михеев. Основы теплопередачи, М. П. Госэнергоиздат, 1956.