VI Minsk International Heat and Mass Transfer Forum MIF 2008, Minsk, May 19-23, 2008

УДК 582.5.16: 631.243.4

Математическое моделирование теплофизического состояния

биологической продукции в процессе хранения.

## В.И.Кондрашов, А.М.Моисеенко

Кафедра математики Орловского государственного аграрного университета, Орел. Россия

Определяющим для обеспечения сохранности биологической продукции является температурно-влажностный режим в помещениях хранения и в самом сырье. Большие потери скоропортящихся пищевых продуктов в значительной мере объясняются низким уровнем теоретических исследований при изучении тепловлажностных процессов в камерах холодильников и в плодоовощехранилищах. Следует отметить, что для расчетов тепломассопереноса в биосырье в большинстве работ используются простые математические модели, неадекватно отражающие процессы, происходящие в массе сырья [1-2].

Только достаточно полная математическая модель взаимосвязанного тепло и влагообмена в хранилищах биологической продукции, основанная на сопряженной нестационарной задаче с учетом естественной конвекции, крупнозернистости насыпи, тепломассопереноса в объеме клубней, на межфазных границах, в жидкой и газообразной фазах [3], может учесть все особенности теплоовлагообмена в их совокупности. Такая модель (рис. 1) включает следующие уравнения, начальные и граничные условия:



Рис. 1. Хранилище с воздушной прослойкой: 1 – наружная стена; 2 – воздушная прослойка; 3 – отделяющий экран; 4 – покрытие; 5 – верхняя зона; 6 – насыпь продукции; 7 – воздуховоды; АА – ось симметрии.

Уравнение теплопроводности для бокового ограждения

$$\frac{\partial T_1}{\partial \tau} + W_x \frac{\rho_a c_a}{(\rho c)_1} \frac{\partial T_1}{\partial x} = a_1 \left( \frac{\partial^2 T_1}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T_1}{\partial y^2} \right).$$
(1)

Уравнение энергии для воздуха в воздушной прослойке

$$\frac{\partial T_2}{\partial \tau} + u(x)\frac{\partial T_2}{\partial y} = a_2 \frac{\partial^2 T_2}{\partial x^2} + dissF.$$
(2)

Уравнение теплопроводности для отделяющего экрана

$$\frac{\partial T_3}{\partial \tau} = a_3 \left( \frac{\partial^2 T_3}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T_3}{\partial y^2} \right).$$
(3)

Уравнение энергии для насыпи продукта

$$\frac{\partial T_{\rm m}}{\partial \tau} = \frac{1}{c_{\rm m}} q_0 \exp(bT_{\rm m}) - \frac{\beta q_{\rm e} F_{\rm m} \varepsilon_{\rm m} E}{\rho_{\rm m} c_{\rm m}} \left( f\left(T_{\rm m}\right) - d \right) + \operatorname{div}(\mathbf{f}_{\rm m} \operatorname{grad} T_{\rm m}) - k_1 \left(T_{\rm m} - T_{\rm a}\right) \quad (4)$$

$$k_1 = \frac{\alpha_{\rm e} F_{\rm m}}{\rho_{\rm m} c_{\rm m}}.$$

Уравнение энергии для воздуха в насыпи продукта

$$\frac{\partial T_{a}}{\partial \tau} + \mathbf{u} \cdot \operatorname{grad} T_{a} = \operatorname{div}(\mathbf{f}_{a} \operatorname{grad} T_{a}) + k_{2} \left( T_{m} - T_{a} \right)$$

$$k_{2} = \frac{\alpha_{c} F_{m}}{\varepsilon \rho_{a} c_{a}}.$$
(5)

Уравнение диффузии влаги

$$\frac{\partial d}{\partial \tau} + \mathbf{u} \cdot \nabla d = \frac{D}{\varepsilon} \Delta d + \frac{\beta F_{\mathrm{m}} \varepsilon_{\mathrm{m}} E}{\rho_{\mathrm{a}} \varepsilon} \left( f \left( T_{\mathrm{m}} \right) - d \right).$$
(6)

Уравнение теплопроводности для покрытия

$$\frac{\partial T_4}{\partial \tau} = a_4 \left( \frac{\partial^2 T_4}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T_4}{\partial y^2} \right). \tag{7}$$

Уравнения движения воздуха в насыпи для смешанной конвекции [4].

$$\frac{\partial \mathbf{u}}{\partial \tau} + (\mathbf{u} \cdot \nabla) \cdot \mathbf{u} = -\frac{1}{\rho_{a}} gradP - \frac{\mathbf{u}}{\rho_{a} u} F(u) - \mathbf{k}\beta_{0}g(T_{a} - T_{m}); \qquad (8)$$

Уравнение неразрывности

$$div\mathbf{u} = 0. \tag{9}$$

Скорость воздуха в воздушной прослойке

$$u(x) = \begin{cases} \frac{3}{2}\overline{u}(1-z^2) & -\text{для ламинарного режима;} \\ 1, 2\overline{u}(1-z^2)^{\frac{1}{7}} & -\text{для турбулентного режима;} \end{cases}$$

где 
$$z = \frac{x - \frac{l_1 + l_2}{2}}{\frac{l_1 + l_2}{2}}; a_t = 0, 1 \frac{l_1 + l_2}{2} \frac{\overline{u}}{\sqrt{2}} \sqrt{\frac{0,316}{\text{Re}^{0,25}}} (1 - z).$$

Эффективные коэффициенты тепломассопереноса определяются по [5, 6].

Начальные условия (т=0)

$$T_{1}(x, y, 0) = T_{10}; T_{2}(x, y, 0) = T_{20}; T_{3}(x, y, 0) = T_{30}; T_{m}(x, y, 0) = T_{m0}; T_{a}(x, y, 0) = T_{a0}; d(x, y, 0) = d_{0}; T_{4}(x, y, 0) = T_{40}; \mathbf{u}(x, y, z, 0) = \mathbf{u}_{0}$$

Граничные условия по оси 0Х:

Теплообмен на границе окружающая среда – боковое ограждение (x=0)

$$(1-p)\lambda_1 \frac{\partial T_1}{\partial x}\Big|_{x=0} = \alpha_s \left(T_1\Big|_{x=0} - T_s\right); \ \alpha_s = \alpha_k + \alpha_l.$$

Теплообмен на границе боковое ограждение – воздушная прослойка (x=l<sub>1</sub>)

$$\lambda_{1} \frac{\partial T_{1}}{\partial x}\Big|_{x=l_{1}} = \lambda_{2} \frac{\partial T_{2}}{\partial x}\Big|_{x=l_{1}} + \alpha_{l_{1}} \left(T_{3}\Big|_{x=l_{2}} - T_{1}\Big|_{x=l_{1}}\right); T_{1}\Big|_{x=l_{1}} = T_{2}\Big|_{x=l_{1}}.$$

Теплообмен на границе воздушная прослойка – отделяющий экран ( $x=l_2$ )

$$\lambda_{2} \frac{\partial T_{2}}{\partial x}\Big|_{x=l_{2}} + \alpha_{l_{1}} \left(T_{3}\Big|_{x=l_{2}} - T_{2}\Big|_{x=l_{1}}\right) = \lambda_{3} \frac{\partial T_{3}}{\partial x}\Big|_{x=l_{2}}; \ T_{2}\Big|_{x=l_{2}} = T_{3}\Big|_{x=l_{2}}.$$

Теплообмен на границе отделяющий экран – насыпь продукции (x=l<sub>3</sub>)

$$\lambda_m \frac{\partial T_m}{\partial x}\Big|_{x=l_3} = \lambda_3 \frac{\partial T_3}{\partial x}\Big|_{x=l_3}; \ T_3\Big|_{x=l_3} = T_m\Big|_{x=l_3} = T_a\Big|_{x=l_3}$$

Условия на оси симметрии ( $x=l_4$ )

$$\frac{\partial T_m}{\partial x}\Big|_{x=l_4} = \frac{\partial T_a}{\partial x}\Big|_{x=l_4} = \frac{\partial T_4}{\partial x}\Big|_{x=l_4} = \frac{\partial d}{\partial x}\Big|_{x=l_4} = \frac{\partial d}{\partial x}\Big|_{x=l_4} = \frac{\partial u}{\partial x}\Big|_{x=l_4} = 0.$$

Условие влагонепроницаемости отделяющего экрана

$$\left.\frac{\partial d}{\partial x}\right|_{x=l_3}=0.$$

Граничные условия по оси ОУ:

Условия при у=0 на выходе из вентиляционных каналов

$$T_a = T_m;$$
  
$$\mathbf{u} \cdot \mathbf{n} = u_1; T_a \big|_{y=0} = \theta_2; \ d \big|_{y=0} = f(\theta_2, \Phi);$$

для остальной части нижней границы насыпи:

$$T_a\Big|_{y=0} = \theta_1, \frac{\partial d}{\partial y}\Big|_{y=0} = 0, \frac{d\mathbf{u}}{dy} = 0.$$

ī

Теплообмен на границе насыпь продукта – верхняя зона хранилища (y = h)

$$\begin{split} -\lambda \frac{\partial T_m}{\partial y} \bigg|_{y=h} &= \alpha_{k_2} \left( T_m \big|_{y=h} - T_5 \right) + \alpha_{l_2} \left( T_m \big|_{y=h} - T_4 \big|_{y=h_1} \right); \\ \\ \frac{\partial^2 d}{\partial y^2} \bigg|_{y=h} &= 0; \\ \\ \frac{\partial^2 T_a}{\partial y^2} \bigg|_{y=h} &= 0. \end{split}$$
 – "мягкие" условия стабилизации градиентов

Теплообмен на границе верхняя зона – покрытие ( $y=h_1$ )

$$-\lambda_{4} \frac{\partial T_{4}}{\partial y}\Big|_{y=h_{1}} = \alpha_{k_{2}} \left(T_{4}\Big|_{y=h_{1}} - T_{5}\Big|_{y=h_{1}}\right) + \alpha_{l_{2}} \left(T_{m}\Big|_{y=h} - T_{4}\Big|_{y=h_{1}}\right) + Q.$$

Теплообмен на границе покрытие – окружающая среда (*y=h*<sub>2</sub>)

$$-\lambda_4 \frac{\partial T_4}{\partial y}\Big|_{y=h_2} = \alpha_s \left(T_4\Big|_{y=h_2} - T_s\right).$$

Для хранилища с заглублением к уравнениям (1) – (9) добавляется уравнение теплопроводности для грунта и условия сопряжения (теплового баланса) на границе грунт – внешняя часть конструкции.

При отсутствии воздушной прослойки математическая модель упрощается за счет исключения уравнения (2) и довольно сложных граничных условий конвективнорадиационного теплообмена на поверхностях, ограничивающих прослойку.

При рассмотрении контейнерного способа хранения следует иметь в виду переформулировку математических условий для прослойки на воздушный канал между контейнерами.

Для решения полной математической задачи нами использованы неявные разностные схемы с различными модификациями и организацией быстро сходящихся итерационных процессов. Разработанный метод решения апробирован для расчета тепловлагообменных процессов в реальных хранилищах различных типов. Проведена экспериментальная проверка полученных результатов[7]. Конечно – разностные методы были дополнены нами конечно – элементным алгоритмом (КЭА), позволяющим проводить расчеты для любых по сложности и "слоености" областей [8]. Условия сопряжения удовлетворяются при этом автоматически.

Для применения в практике проектирования хранилищ и анализа процессов хранения математические модели наиболее целесообразно использовать в виде основной расчетной части программных средств (ПС) для персональных компьютеров.

Разработанное нами [9] ПС «ПОСОХ» представляет собой интегрированную среду и предназначено для специалистов по проектированию и эксплуатации овощекартофелехранилищ.

ПС «ПОСОХ» позволяет на основе полученных значении температур и влажности путем вычислительного эксперимента выбрать теплозащитные характеристики

ограждающих конструкций и параметры инженерного оборудования, обеспечивающие оптимальный микроклимат для всего периода эксплуатации хранилища в зависимости от климатической зоны и вида хранимой продукции.

ПС «ПОСОХ» позволяет просчитать различные нештатные ситуации, возникающие при эксплуатации хранилища. и выбрать те значения параметров инженерного оборудования, которые обеспечат выход из такой ситуации с наименьшими потерями.

В качестве примера рассмотрена задача исследования теплового взаимодействия наружных стен хранилищ с грунтом и продукцией полузаглубленных в грунт хранилищ. Почвенный массив (грунт) рассматривается как сплошная среда, поверхность грунта вне здания расположена выше отметки пола хранилища (рис. 2).

Результаты расчета температурных полей в грунте, стене и продукции на разных глубинах от уровня грунта приведены на рис.3 для зимнего периода эксплуатации хранилищ. Ширина насыпи - 3.0 м ,толщина покрытия - 0.5м, длина насыпи - 8.0 - высота насыпи - 5.0 м, высота заглубленной части - 3.0 м, толщина бокового ограждения - 0.5м, расход воздуха в насыпи 20.0 м2/т•ч, температура воздуха на входе в насыпь, 3.0 °C. Температура верхней зоны 4.0 °C, удельная мощность источников тепла в верхней зоне 4.0 Вт/м2



Рис.2. Хранилище с заглублением: 1-загубленная часть наружной стены; 2-наземная часть наружной стены; 3 — насыпь продукции; 4-верхняя зона; 5-покрытие; 6-грунт; 7-вентиляционные каналы.

Рис. 3. Расчетные кривые температур вблизи стены. 1,2,3,4 – температуры ниже уровня грунта соответственно на 0,15м, 0,4м, 0,75м и 1м.

На основе полученных результатов при решении задачи для разных типов почвы была определена критическая глубина h в насыпи продукции, начиная с которой необходимо вводить систему тепловой защиты (таблица1).

Таблица1.

Значения критической глубины *h* в насыпи продукции для разных типов почвы

Ŧ	7
І ИП ПОЧВЫ	<i>h</i> , м
Дерново-подзолистая	
среднесуглинистая	0,5
Обыкновенный чернозем	0,35
Серозем	0,6
Темно-каштановая	0,4
Дерново-глееватая	0,25

Результаты моделирования достаточно ясно указывают на то, что в заглубленной части хранилища микроклимат соответствует технологическим нормам, а периферийные слои (расположенные рядом с внешним ограждением) в верхней части (незаглубленной) переохлаждены. С помощью программного средства «ПОСОХ» можно путем вычислительного эксперимента выбрать конструктивные и технологические решения, позволяющие устранить порчу продукции в процессе хранения

## Обозначения

 $\hat{a}$  - эффективный коэффициент температуропроводности, m<sup>2</sup>/s ;  $a_t$ -коэффициент турбулентной температуропроводности, m<sup>2</sup>/s; b-температурный коэффициент дыхания,1/К; c<sub>1</sub>- теплоемкость бокового ограждения с учетом пористости, J/(kg/K);  $c_a$  - теплоемкость воздуха, J/(kg/K);  $c_m$ - теплоемкость насыпи, J/(kg/K);  $d(x,y,\tau)$  влагосодержание воздуха в насыпи, kg/kg; *D*- коэффициент диффузии, m<sup>2</sup>/s; *E*переводной коэффициент, Ра;  $f(T_m) = a + bT_m$  - аппроксимация зависимости равновесного влагосодержания воздуха от температуры, kg/kg; F(V)- аэродинамическое сопротивление;  $F_m$  - удельная поверхность насыпи,  $m^2/m^3$ ;  $P(x,y,\tau)$  - давление в насыпи, Ра; q<sub>o</sub>- теплота дыхания элементов насыпи, W/kg; q<sub>e</sub>-теплота парообразования, J/kg; Q- удельная мощность источников теплоты в верхней зоне,  $W/m^2$ ; Re - число Рейнольдса;  $T_1$ - температура бокового ограждения, К;  $T_5$  - температура воздуха в верхней зоне, К;  $T_s(x,y,\tau)$  - температура окружающей среды, К; **и** - скорость воздуха в воздушной прослойке, m/s;  $V = \sqrt{u_x^2 + u_y^2}$ ;  $W_x$  – скорость инфильтрации через боковое ограждение, m/s;  $\alpha_{k_1}$  - коэффициент конвективного теплообмена насыпи с воздухом, W/(m<sup>2</sup>·K);  $\alpha_{k_2}$  - коэффициент конвективного теплообмена воздуха с поверхностями насыпи и покрытия,  $W/(m^2 \cdot K^4)$ ;  $\alpha_{l_1}$ -коэффициент лучистого теплообмена между поверхностями бокового ограждения и отделяющего экрана, W/(m<sup>2</sup>·K<sup>4</sup>);  $\alpha_{l_{\star}}$  коэффициент лучистого теплообмена между поверхностями насыпи и покрытия,  $W/(m^2 \cdot K^4); \alpha_s$ -коэффициент конвективного теплообмена между внешней поверхностью ограждения и окружающей средой, W/(m<sup>2</sup>·K<sup>4</sup>); β - коэффициент влагообмена, kg/(m<sup>2</sup>·Pa·s);  $\beta_{v}$ - коэффициент объемного расширения, 1/К;  $\epsilon$  - пористость насыпи, доли единицы;  $\varepsilon_m$ - испарительная способность элементов насыпи, доли единицы;  $\Phi$ относительная влажность воздуха в насыпи, %; λ- коэффициент теплопроводности,  $W/(m \cdot K)$ ;  $\rho_1$ - плотность бокового ограждения с учетом пористости, kg/m<sup>3</sup>;  $\rho_a$  -плотность воздуха, kg/m<sup>3</sup>;  $\rho_m = (1-\varepsilon) \times \rho_p$  - насыпная плотность продукции, kg/m<sup>3</sup>;  $\rho_p$  - физическая плотность продукции, kg/m<sup>3</sup>;

## Литература

[1] Bajema R. W., Hyde G. M., and Baritelle A. L. Temperature and strain rate effects on the dynamic failure properties of potato tuber tissue// Transactions of the ASAE. 1998.Vol. 41, No. 3.pp. 733 – 740.

[2] Tashtoush B. Heat-and-Mass transfer analysis from vegetable and fruit products stored in cold conditions// Heat and Mass Transfer. 2000. Vol. 36. Pp. 217–221 .

[3]Kondrashov V.I. Mathematical simulation of the coupled heat and moisture exchange in storehouses of agricultural production// Heat and Mass Transfer. 2000.V.36.pp. 381-385.

[4] Kondrashov V. I. and Tyukov V. M. Simulation of the heat-and-mass transfer in the mound of stored biological product with centers of spontaneous heating// Heat and Mass Transfer.2006. Vol.43. №2. pp.191-199.

[5] Аэров М. Э., Тодес О. М., Наринский Д. А. Аппараты со стационарным зернистым слоем. Л.: Химия, 1979.

[6] Жадан В. З. Теплофизические основы хранения сочного растительного сырья на пищевых предприятиях. М.: Пищевая промышленность, 1976.

[7] Моисеенко А.М., Кондрашов В.И. Математическое моделирование теплового режима насыпи продукции полузаглубленного в грунт хранилища// Вестник РАСХН.2004.№3.с.84-86.

[8] Кондрашов В. И. Моделирование тепломассопереноса и аэродинамики в насыпи хранящегося сельскохозяйственного сырья// ИФЖ. 2007. т.80. №4 с.186-192.

[9] Kondrashov V.I., Kondraschov N, Kokin J.A., Tyukov V.M. Computersimulation von Mikroklima in Lagerhallen fur landwirtschaftliche Erzeugnisse// Zeitschrift fur Agrarinformatik. 2003. №2. pp.32-36.