

А.Е. Любаков

(Омский государственный университет путей сообщения, e-mail: lubakov@mail.ru)

МАТЕМАТИЧЕСКОЕ МОДЕЛИРОВАНИЕ НАЧАЛА ПОЖАРА НА ОБЪЕКТАХ С ПОВЫШЕННОЙ ПОЖАРНОЙ ОПАСНОСТЬЮ

Предложен алгоритм описания температурного поля, основанный на использовании квазиполевого модели для слабоконвективного теплообмена, позволивший учесть граничные и начальные условия и получить численное решение уравнений модели возгорания.

Ключевые слова: пожар, локальное возгорание, модель, места хранения и утилизации военной техники и вооружения.

A.E. Lyubakov

MATHEMATICAL MODELLING BEGINNING OF FIRE AT OBJECTS HAVING A HIGH RISK OF A FIRE INCIDENT

An algorithm describing the temperature field based on quasi-field model for low-convective heat exchange that permitted to formulate boundary and initial conditions and to obtain numerical solution in ignition model equation.

Key words: fire, local ignition, model, storage location and disposal of military weapons and equipment.

Статья поступила в редакцию Интернет-журнала 22 мая 2015 г.

Трагические события последних лет, произошедшие в России на объектах различного назначения [1], особенно в местах хранения и утилизации военной техники [2], наносят значительный ущерб, что заставляет серьезно задуматься о необходимости решений [3] по предотвращению и своевременному выявлению очагов возгораний. Поэтому создание систем предупреждения возгораний на объектах [4] с повышенной пожарной опасностью, к которым относятся цеха химических и нефтеперерабатывающих организаций, складские помещения и другие сооружения, в которых обращаются и хранятся значительные количества горючих материалов, является особенно актуальной проблемой.

Поскольку места хранения и утилизации военной техники, особенно ракетного оружия и боеприпасов, имеют как открытые площадки с различными формами складирования, так и закрытые складские помещения, то перспективным направлением модернизации мест хранения ракет и боеприпасов является создание складов без единой площадки открытого хранения, которые необходимо оборудовать надёжными системами пожарной безопасности с применением нового периметрового видеонаблюдения с датчиками движения и локального изменения температуры при интеллектуальном управлении из единого центра.

Создание таких объектов с индивидуальной системой пожарной безопасности позволит не только укрыть практически все запасы ракет, боеприпасов и взрывчатых материалов, но и обеспечить безопасное функционирование системы их хранения в соответствии с установленными требованиями.

Наиболее перспективным инструментом проектирования и комплектования систем противопожарной защиты объектов является получивший широкое развитие как в нашей стране [6, 7], так и за рубежом метод математического моделирования, являющийся в настоящее время основой для создания систем автоматизации процесса проектирования. В работах [6-8] показано, что применяемые при математическом моделировании допущения, связанные с уровнем детализации процесса развития пожара, приводят к трём основным типам детерминированных моделей [6]: интегральным, зонным и полевым.

Наиболее полными и точными являются полевые модели [5], базирующиеся на фундаментальных законах тепломассопереноса. Однако, учитывая неопределенности процесса при корректной формулировке как граничных, так и начальных условий, при отсутствии эффективных численных процедур, полевые модели в настоящее время остаются весьма трудоёмкими.

В работе [9] предлагается более простая математическая структура так называемой квазиполевой модели, которая также базируется на законах переноса, при физически оправданных допущениях, касающихся гидротермической обстановки в зоне пожара.

Предлагается методика оценки теплопереноса в начальной стадии возгорания в замкнутом помещении складского типа с учётом перемешивания среды при отсутствии проточности наружного воздуха. Геометрическое описание помещения объекта представляется в виде параллелепипеда длиной h_1 , шириной h_2 и высотой h_3 , без вентиляционных трактов.

Теплообмен вертикальных поверхностей может быть представлен законом Ньютона-Рихмана [6] с коэффициентом теплоотдачи от внешней поверхности и определяется по известными эмпирическими зависимостям [8], в основу которых положен механизм свободной конвекции. Аналогично представляется механизм теплообмена у верхней горизонтальной поверхности. Нижняя горизонтальная поверхность считается теплоизолированной. Пренебрегая толщиной несущих конструкций и теплопотерями в них, допущено, что источник избыточного тепла, имитирующий очаг возгорания, расположен на нижней стенке параллелепипеда, тепловая мощность которого определяется нестационарной характеристикой вида

$$t^* = t_0^*[1 - \exp(-a\tau)], \quad (1)$$

где t_0^* – предельная температура тепловыделения, характеризующая физические процессы особенностей горения конкретного материала;

a – кинетическая константа.

Тогда, пренебрегая конвективной составляющей теплообмена, можно принять $t^*(\tau) \ll t_0^*$ при описании начальной стадии возгорания

На основании принятых допущений при формировании физической модели, математическая модель строится на основе закона Фурье [12] переноса теплоты с модификацией коэффициента теплопроводности:

$$\lambda = \varepsilon \lambda_0, \quad (2)$$

где λ_0 – теплопроводность воздуха – продукты горения;

ε – коэффициент конвекции, учитывающий движение макромасс газовой среды в помещении.

Такая модификация необходима для того, чтобы при небольших локальных градиентах температур учесть течение воздушных масс. При этом следует иметь в виду, что $\varepsilon > 1$.

Выберем декартову систему координат $OXYZ$, расположив её начало в одной из вершин нижней грани параллелепипеда, причём

$$0 \leq x \leq h_1; 0 \leq y \leq h_2; 0 \leq z \leq h_3.$$

Кроме того, пусть источник возгорания имеет координаты $(a, b, 0)$. Тогда уравнение модели в 3D-формулировке примет вид:

$$\rho C_p \frac{\partial t(x, y, z, \tau)}{\partial \tau} = \lambda \left[\frac{\partial^2 t(x, y, z, \tau)}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 t(x, y, z, \tau)}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 t(x, y, z, \tau)}{\partial z^2} \right], \quad (3)$$

где ρ, C_p – плотность и теплоёмкость окружающего воздуха, то есть продуктов горения;

$t(x, y, z, \tau)$ – температура локальной области внутри помещения;

τ – текущее время.

Начальное значение температуры локальной области внутри помещения принимается равным температуре окружающей среды

$$t(x, y, z, \tau) = t_c. \quad (4)$$

На вертикальных поверхностях помещения задаются граничные условия третьего рода:

$$-\lambda \frac{\partial t(h_1, y, z, t)}{\partial x} = \alpha_\delta [t(h_1, y, z, t) - t_c]; \quad (5)$$

$$\lambda \frac{\partial t(0, y, z, t)}{\partial x} = \alpha_\delta [t(0, y, z, t) - t_c]; \quad (6)$$

$$-\lambda \frac{\partial t(x, h_2, z, t)}{\partial y} = \alpha_\delta [t(x, h_2, z, t) - t_c]; \quad (7)$$

$$\lambda \frac{\partial t(x, 0, z, t)}{\partial y} = \alpha_\delta [t(x, 0, z, t) - t_c]; \quad (8)$$

$$-\lambda \frac{\partial t(x, y, h_3, t)}{\partial z} = \alpha_n [t(x, y, h_3, t) - t_c]; \quad (9)$$

$$\frac{\partial t(x, y, 0, t)}{\partial z} = 0, x, y \notin D; \quad (10)$$

$$t(x, y, z, \tau) = t^*(\tau), x, y \in D, \quad (11)$$

где a_δ, a_n – коэффициенты теплоотдачи вертикальных и верхней горизонтальной поверхности в окружающую среду;

D – прямоугольник с центром (a, b) :

$$D = \{a_1 \leq x \leq a_2; b_1 \leq y \leq b_2\}.$$

В безразмерном виде уравнения модели (3)-(11) таковы:

$$\frac{\partial T(X, Y, Z, \theta)}{\partial \theta} = \frac{\partial^2 T(X, Y, Z, \theta)}{\partial X^2} + \frac{\partial^2 T(X, Y, Z, \theta)}{\partial Y^2} + \frac{\partial^2 T(X, Y, Z, \theta)}{\partial Z^2}; \quad (12)$$

$$T(X, Y, Z, 0) = 0; \quad (13)$$

$$\frac{\partial T(H_1, Y, Z, \theta)}{\partial X} = -Nu_\delta T(H_1, Y, Z, \theta); \quad (14)$$

$$\frac{\partial T(0, Y, Z, \theta)}{\partial X} = Nu_\delta T(0, Y, Z, \theta); \quad (15)$$

$$\frac{\partial T(X, H_2, Z, \theta)}{\partial Y} = -Nu_\delta T(X, H_2, Z, \theta); \quad (16)$$

$$\frac{\partial T(X, 0, Z, \theta)}{\partial Y} = Nu_\delta T(X, 0, Z, \theta); \quad (17)$$

$$\frac{\partial T(X, 0, Z, \theta)}{\partial Y} = Nu_\delta T(X, 0, Z, \theta); \quad (18)$$

$$\frac{\partial T(X, Y, 0, \theta)}{\partial Z} = 0, X, Y \notin \bar{D}; \quad (19)$$

$$T(X, Y, Z, \theta) = T^*(\theta), X, Y \in \bar{D}, \quad (20)$$

где $\theta = \tau a_{\phi} / h$;

$X = x / h$; $Y = y / h$; $Z = z / h$;

$h = \sqrt[3]{h_1 h_2 h_3}$;

$a_{\phi} = \lambda / (\rho C_p)$;

$Nu_\delta = a_\delta h / \lambda$;

Nu_n – числа Нуссельта:

$$Nu_n = \frac{a_n}{\lambda};$$

$$T(X, Y, Z, \theta) = t(x, y, z, \tau) - t_c;$$

$$T^*(\theta) = t^*(\tau) - t_c;$$

$$H_{1,2,3} = \frac{h_{1,2,3}}{h};$$

$$D = \{A_1 \leq X \leq A_2; B_1 \leq Y \leq B_2\};$$

$$A_{1,2} = a_{1,2}/h; \quad B_{1,2} = b_{1,2}/h.$$

Несмотря на линейный характер уравнения (12) и большинства краевых условий (13) – (18), особенностью её является разрыв первого рода по границе D , что делает маловероятным получение нестационарного поля температур классическими аналитическими методами.

Численное интегрирование модели (12)-(20) проводилось методом сеток по маршевой схеме относительно θ по шаблону "объёмный крест" с аппроксимацией второго порядка по геометрическим координатам и первого по безразмерному времени [8].

Дискретным аналогом системы $T(X, Y, Z, \theta)$ принимается $T_{i,j,k}^m T(X, Y, Z, \theta)$ на сетке $\Omega = \{X_i = i\Delta X, Y_j = j\Delta Z, \theta_m = m\Delta\theta\}$, где $i = \overline{0, I}; j = \overline{0, J}; k = \overline{0, K}; m = \overline{0, M}$, соотношение шагов сетки $\Delta X = \frac{H_1}{I}; \Delta Z = \frac{H_2}{J}; \Delta Z = \frac{H_3}{K}$ и $\Delta\theta$ выбирается по условию Куранта [9].

В зависимости от расположения соответствие с принимаемыми граничными условиями [10], получаем для уравнений аппроксимацию конечными разностями по трём точкам:

$$T_{i,j,k}^{m+1} = T_{i,j,k}^m + \left[\frac{T_{i+1,j,k}^m - 2T_{i,j,k}^m + T_{i-1,j,k}^m}{\Delta X^2} + \frac{T_{i,j+1,k}^m - 2T_{i,j,k}^m + T_{i,j-1,k}^m}{\Delta Y^2} + \frac{T_{i,j,k+1}^m - 2T_{i,j,k}^m + T_{i,j,k-1}^m}{\Delta Z^2} \right] \Delta\theta; \quad (21)$$

$$T_{i,j,k}^0 = 0; \quad (22)$$

$$T_{I,j,k}^m = \frac{T_{I-2,j,k}^m - 4T_{I-1,j,k}^m}{3 + Nu_\delta \Delta X^2}; \quad T_{0,j,k}^m = \frac{4T_{1,j,k}^m - T_{2,j,k}^m}{3 + Nu_\delta \Delta X^2}; \quad T_{i,J,k}^m = \frac{T_{i,J-2,k}^m - 4T_{i,J-1,k}^m}{3 + Nu_\delta \Delta Y^2}; \quad (23)$$

$$T_{i,0,k}^m = \frac{4T_{i,1,k}^m - T_{i,2,k}^m}{3 + Nu_\delta \Delta Y^2}; \quad (24)$$

$$T_{i,j,0}^m = \frac{1}{3} (4T_{i,j,1}^m - T_{i,j,2}^m) \notin \overline{D}; \quad (25)$$

$$T_{i,j,k}^m = T^{*m} \in \overline{D}. \quad (26)$$

Предварительные расчёты для конкретных объектов показали устойчивость и сходимость предложенной модели (21)-(26).

Окончательная оценка соответствия математической модели реальной картине начальной стадии пожара возможна при оценке коэффициента теплопроводности λ , который необходимо определить по эмпирическим зависимостям (3)-(11) температурного поля, что и является описанием локального возгорания.

Предлагаемый подход позволяет при минимальной информации получить возможность идентификации динамики пожара на начальной стадии при произвольной локализации возгорания по объёму помещения.

Литература

1. **Пожарная** статистика // Проектирование противопожарных систем. <http://pzhproekt.ru/pzharnaya-statistika>.
2. **Взрывы** и пожары на складах боеприпасов в России в 2002-2012 гг. // РИА Новости. <http://ria.ru/spravka/20120611/671014188.html#ixzz2rQbrZOL3>.
3. **Ахтулов А.Л., Ахтулова Л.Н., Любаков А.Е., Иванова Л.А.** Особенности построения при автоматизации проектирования систем пожаротушения на распределённых объектах // Омский научный вестник. Омск: изд-во ОмГТУ, 2013. № 3 (119). С. 58-62.
4. **Ахтулов А.Л., Ахтулова Л.Н., Леонова А.В.** Методика оценки качества процессов проектирования сложных технических устройств // Омский научный вестник. Омск: изд-во ОмГТУ, 2013. № 3 (123). С. 87-92.
5. **Кошмаров Ю.А., Рубцов В.В.** Процессы нарастания опасных факторов пожара в производственных помещениях и расчёт критической продолжительности пожара. М.: МИПБ МВД России, 1999. 90 с.
6. **Пузач С.В.** Математическое моделирование газодинамики и теплообмена при решении задач пожаровзрывоопасности. М.: Академия ГПС МЧС России, 2002. 150 с.
7. **Снегирев А.Ю., Танклевский Я.Т.** Численное моделирование турбулентной конвекции газа в помещении при наличии очага загорания // Теплофизика высших температур. 1998. № 6. С. 973-983.
8. **Кошмаров Ю.А., Башкирцев М.П.** Термодинамика и теплопередача в пожарном деле. М: ВИПТШ МВД СССР, 1987. 444 с.
9. **Ряжских В.И., Сумин В.А., Богер А.А., Слюсарев М.И.** Стационарное температурное поле в квадратной области при комбинированных граничных условиях первого рода // Вестник Воронеж. гос. техн. ун-та. 2011. Т. 7. № 1. С. 100-102.
10. **Костыков С.В., Ряжских В.И.** Алгоритм оценки продолжительности начальной стадии локального возгорания по температурному полю в невентилируемых крупногабаритных складских помещениях // Вестник ВИ ГПС МЧС России. 2014. № 1 (10). С. 11-14.