

УДК 622.4: 622 822

А.А. Пилипенко

И.Ф. Дикенштейн

(НИИГД «Респиратор»), Донецк

О.Э. Толкачев

Донецкий национальный технический университет, Донецк

МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ЭКЗОГЕННОГО ПОЖАРА В ТУПИКОВОЙ ВЫРАБОТКЕ

На основе уравнений Навье-Стокса для нестационарных термодинамических явлений представлена замкнутая система дифференциальных уравнений, описывающих экзогенный пожар в тупиковой подготовительной выработке.

Реализация представленной математической модели даст возможность проанализировать поля температур и концентрации пожарных газов в зависимости от температуры в очаге пожара, его месторасположение в призабойном пространстве, состояния теплообмена с боковыми стенками выработки, ее длины и сечения.

Ключевые слова: тупиковая выработка, призабойное пространство, экзогенный пожар, математическая модель, конвективные потоки пожарных газов, поля скоростей, температур, концентраций, теплоемкость, боковые стенки, реакция горения, метан, начальные и граничные условия.

Возрастание газообильности угольных шахт в связи с углублением горных работ и интенсификации выемки угля высокие темпы проходки являются причинами повышенного метановыделения в подготовительные выработки, что делает их одним из самых опасных объектов угольных шахт. В свою очередь возникновение экзогенных пожаров в метанообильных тупиковых выработках сопряжено с потенциальной опасностью взрывов метановоздушных смесей.

Значительная протяженность тупиковых выработок, проводимых буровзрывным способом, усугубляет опасность возникновения пожара и затрудняет возможность его успешной ликвидации в первоначальной стадии.

В соответствии с действующей нормативной документацией (в частности «Правила технической эксплуатации угольных шахт», К., 2006г.) подготовительные забои должны быть защищены:

– автоматическими порошковыми огнетушителями (выработки, проводимые буровзрывным способом).

– автоматическими водяными установками пожаротушения (выработки, проводимые комбинированным способом).

Однако до настоящего времени эти средства не разработаны и не выпускаются.

Для разработки указанных средств пожаротушения необходимо создание математической модели экзогенного пожара, способной с достаточной степенью точности описывать сложные газодинамические и термодинамические процессы, происходящие в объеме тупиковой подготовительной выработки в аварийных условиях.

Реализация такой модели дает возможность получить поле температур, скоростей, концентрации пожарных газов в выработке, что позволит определить оптимальные параметры проектируемых автоматических средств пожаротушения и выбрать их место расположения в призабойном пространстве и по длине выработки.

Исследованию параметров подземных пожаров посвящено много работ, однако имеющие математические модели приводят в основном оценки параметров

пожаров, возникающих и развивающихся в горных выработках, проветриваемых за счет общешахтной депрессии. Использование этих моделей для определения параметров пожара в тупиковых выработках зачастую дает необъективные результаты.

Поскольку процесс распространения экзогенного пожара в горной выработке имеет газодинамическую основу, то базой математической модели должна служить система дифференциальных уравнений газовой динамики, в частности, система векторных уравнений Навье-Стокса для химически реагирующего газа, заполняющего объем выработки [1].

$$\left\{ \begin{array}{l} \frac{\partial \rho \vec{u}}{\partial \tau} + (\nabla \rho \vec{u}) \cdot \vec{u} = -\vec{\nabla} \rho + \vec{\nabla}(\mu_{\text{эф}} \nabla \vec{u}) + \vec{F} \\ \frac{\partial C_p \rho T}{\partial \tau} + (\nabla C_p \rho T) \cdot \vec{u} = \nabla(\lambda_{\text{эф}} \vec{\nabla} T) + \sum_{i=1}^m q_i R_{q_i} \vec{i} \\ \frac{\partial \rho C_\alpha}{\partial \tau} + (\vec{\nabla} \rho D_{\alpha, \text{эф}} \cdot \vec{\nabla} C_\alpha) + \eta_\alpha, \alpha = 1 \dots m - 1 \\ \frac{\partial \rho}{\partial \tau} + \nabla \rho \vec{u} = 0; P = \rho R T \sum_{\alpha=1}^m \frac{C_\alpha}{M_\alpha}; \sum_{\alpha=1}^m C_\alpha = 1, \end{array} \right. \quad (1)$$

где τ – время, с;

\vec{u} – вектор скорости, м/с;

ρ – плотность смеси газов, кг/м³;

P – давление, Па;

T – температура газа, К;

C_α – массовая относительная концентрация газообразного компонента α ;

M_α – молекулярная масса газообразного компонента α , кг/кмоль;

$\mu_{\text{эф}}$ – эффективный коэффициент динамической вязкости, кг/(м.с);

$\lambda_{\text{эф}}$ – эффективный коэффициент теплопроводности, Дж/(кг.К);

C_p – изобарная теплоемкость смеси газов. Дж/(кг.К);

q_i – тепловой эффект i -й гомогенной реакции горения. Дж/кг;

R_α – массовая скорость образования компонента α в результате гомогенных реакций горения, кг/(м³.с);

η_{q_i} – массовая скорость i -й гомогенной реакции, кг/(м³.с);

m – число независимых гомогенных реакций горения;

R – универсальная газовая постоянная, Дж/(моль.К);

\vec{F} – фактор массовых сил, н.

Первое уравнение в системе (1) дает величину и направление вектора скорости газа \vec{u} в горной выработке.

Уравнение теплопроводности позволяет получить поле температур по всему объему тупиковой выработки. Оно описывает перераспределение тепла как за счет теплопроводности и конвекции, так и за счет протекания гомогенных реакций горения, которые могут иметь место в зоне очага пожара и по ходу движения нагретых до высокой температуры пожарных газов в верхнем конвекционном потоке (например, при наличии слоевых скоплений метана).

Уравнение сохранения компонентов (уравнение диффузии) описывает поля концентраций пожарных газов, число которых определяется набором химических реакций, положенной в основу кинетической модели пожара.

Задаемся формой тупиковой выработки в виде полузамкнутого прямоугольного параллелепипеда длиной L , высотой H и шириной B .

Из условий вязкости газа полагаем равенству нулю u_α поверхности выработки касательных составляющих вектора скорости \vec{u} .

$$\begin{cases} u(x,0,z,t) = u(x,H,z,t) = u(x,y,B,t) = 0 \\ v(0,y,z,t) = v(x,y,B,t) = 0 \\ w(0,y,z,t) = w(x,0,z,t) = w(x,H,z,t) = 0 \end{cases} \quad (2)$$

где u, v, z – компоненты вектора скорости вдоль координатных осей x, y, z .

Будем рассматривать те случаи пожаров, когда очаг находится на некотором удалении от устья выработки, достаточном для выравнивания значений искомых функций, т.е., когда в выходном сечении ($x=L$) можно положить:

$$\frac{\partial u}{\partial x} = \frac{\partial v}{\partial x} = \frac{\partial w}{\partial x} = \frac{\partial C_\alpha}{\partial x} = 0 \quad (3)$$

Кроме того, на поверхности тупиковой выработки должны соблюдаться законы сохранения массы и энергии. С учетом происходящих на поверхности выработки гетерогенных реакций горения запишем:

закон сохранения энергии

$$\lambda_{эф} \frac{\partial T}{\partial n} \Big|_s + \sum_{j=1}^n q_{s,j} u_j = -\lambda_M \frac{\partial T}{\partial n} \Big|_s \quad (4)$$

$$T \Big|_s = T_M \Big|_s$$

– закон сохранения массы

$$\rho D_{\alpha,эф} \cdot \frac{\partial C_\alpha}{\partial n} \Big|_s + (\rho v)_s C_\alpha = u_\alpha \quad (5)$$

$$(\rho v)_s = \sum_{\alpha=1}^n u_\alpha,$$

где λ_M – коэффициент молекулярной теплопроводности горного массива, Дж/(м.с.К);

T_M – температура горного массива, К;

$q_{s,j}$ – тепловой поток j -й гетерогенной реакции горения, Дж/кг;

$u_{s,j}$ – массовая скорость j -й гетерогенной реакции горения, кг/(м².с);

$(\rho v)_s$ – массовая скорость вдува газов с поверхности выработки, кг/(м².с);

n – число независимых гетерогенных реакций горения;

S – индекс, приписываемый параметрам на поверхности.

Основная система дифференциальных уравнений (1) благодаря наличию членов $\sum_{i=1}^n q_i R_{q_i}$ в уравнении теплопроводности и R_α в уравнении диффузии компонентов способна описать процессы в химически реагирующем газом с любым набором химических реакций.

При воспламенении метана в подготовительной выработке процесс его горения описывается следующей идеализированной реакцией:



Предположим, что реакция имеет первый порядок и подчиняется закону Аррениуса. Обозначим индексами «1» – метан, «2» – кислород и «3» – остальные газы. Тогда массовая скорость исчезновения метана и кислорода описывается формулами:

$$R_1 = 0,5k\rho C_2 e^{-E/RT} \quad (7)$$

$$R_2 = k\rho C_2 e^{-E/RT} \quad (8)$$

где E – энергия активации, Дж.моль;

k – предэкспоненциальный множитель, с^{-1} ;

R – универсальная газовая постоянная, Дж/(моль.К);

T – абсолютная температура, К.

Таким образом, скорость химической реакции лимитируется концентрацией кислорода в атмосфере выработки.

Подставляя (7) и (8) в систему уравнений (1), получим:

$$\left\{ \begin{array}{l} \frac{\partial \rho \bar{u}}{\partial \tau} + (\nabla \rho \bar{u}) \cdot \bar{u} = -\bar{\nabla} \rho + \bar{\nabla}(\mu_{\text{эф}} \nabla \bar{u}) + \bar{F} \\ \frac{\partial C_p \rho T}{\partial \tau} + (\nabla C_p \rho T) \cdot \bar{u} = \nabla(\lambda_{\text{эф}} \bar{\nabla} T) + qk\rho C_2 e^{-E/RT} \\ \frac{\partial \rho C_1}{\partial \tau} + (\bar{\nabla} \rho C_1) \bar{u} = \nabla(\rho D_{1,\text{эф}} \bar{\nabla} C_1) - 0,5k\rho C_2 e^{-E/RT} \\ \frac{\partial \rho C_2}{\partial \tau} + (\bar{\nabla} \rho C_2) \bar{u} = \nabla(\rho D_{2,\text{эф}} \bar{\nabla} C_2) - k\rho C_2 e^{-E/RT} \\ \frac{\partial \rho}{\partial \tau} + \nabla \rho \bar{u} = 0; P = \rho RT \sum_{\alpha=1}^3 \frac{C_\alpha}{M_\alpha}; \sum_{\alpha=1}^3 C_\alpha = 1, \end{array} \right. \quad (9)$$

Система дифференциальных уравнений (9) описывает газовую динамику подготовительной тупиковой выработки с учетом реакций горения метана. Граничные условия (2) и (3) остаются без изменения, а условия (4) и (5) принимают более простой вид

$$\lambda \frac{\partial T}{\partial n} \Big|_s = -\lambda_M \frac{\partial T}{\partial n} \Big|_s; T_s = T_M \quad (10)$$

$$(\rho_1 v_1)_s C_1 = -\rho_1 D_1 \cdot \frac{\partial C_1}{\partial n} \Big|_s \quad (11)$$

где ρ_1 – плотность метана, кг/м³;
 D_1 – коэффициент диффузии метана, м²/с;
 v_1 – объемная скорость истечения метана с единицы поверхности подготовительной тупиковой выработки, м³/(м²·с).

Выражения (4) и (10) граничные условия IV рода, т.е. закон сохранения энергии на границе раздела сред. Для упрощения заменим его граничным условием III рода.

В этом случае необходимо совместное решение поставленной задачи (9) с задачей прогрева горного массива, которую можно представить в следующем виде:

$$C_M(T) \rho_M(T) \frac{\partial T}{\partial \tau} = \frac{\partial}{\partial x} \lambda_M(T) \frac{\partial T}{\partial x}; 0 < x < \infty \quad (12)$$

$$\text{Начальное условие: } T(x,0) = T_0 \quad (13)$$

$$\text{Граничные условия: } \alpha_k(T_G - T_s) = -\lambda_M(T) \frac{\partial T}{\partial x}; T(\infty,0) = T_0; \frac{\partial T}{\partial x} \Big|_{x=\infty} = 0 \quad (14)$$

где T_G – температура газа, К;
 T_0 – начальная температура стенки, К;
 ρ_M – плотность массива, кг/м³;
 λ_M – коэффициент теплопроводности горного массива, Дж/(м·с·К);
 C_M – теплоемкость горного массива, Дж/(кг·К).

Зависимость теплофизических параметров горного массива можно определить по формулам [2]:

$$\lambda_M(T) = \frac{533}{T} + 0,80, \frac{Вт}{м \cdot К}; \quad (15)$$

$$C_M(T) = 3708 - \frac{1055 \cdot 10^7}{T}, \frac{кДж}{м^3 \cdot К}; \quad (16)$$

$$\alpha_M(T) = 18,5 + 14,8u, \frac{Вт}{м^2 \cdot К}; \quad (17)$$

Или используя выражение [3] для коэффициента нестационарного теплообмена для призабойной зоны:

$$K_t = 1,92 \cdot 10^4 Re_{заб}^{0,86} B^{0,31} \quad (18)$$

где параметр $B = \frac{v_{np} R_0}{\alpha_n}$; v_{np} – скорость проходки, м/с;

R_0 – радиус эквивалентного круглого сечения выработки, м.

Начальные условия для искомым функций $\rho, \vec{u}, \rho, T, C_\alpha$ определяются конкретными условиями решаемых задач.

Таким образом, в общем, виде сформулирована задача (9) – (18), решение которой позволяет, в частности, получить нестационарное поле температур при пожаре тупиковой подготовительной выработки.

Список литературы

1. Гришин А.М. Математическое моделирование некоторых нестационарных термохимических явлений / А.М. Гришин. – Томск: из-во Томского гос. университета, 1973. – 282 с.
2. Тельной А.П. Теплофизические характеристики осадочных горных пород / А.П. Тельной, В.А. Стукало. – К.: Техника, 1973. – 126 с.
3. Зимин Л.Б. К вопросу теплообмена в призабойных зонах тупиковых горных выработок глубоких шахт / Л.Б. Зимин // Доклады Академии Наук УССР. – Сер. А. – 1976. – №4. – С. 133-137.

Надійшла до редколегії 02.04.2012

А.А. Пилипенко, І.Ф. Дікенштейн, О.Е. Толкачов

НДІГД «Респіратор», Донецьк

МАТЕМАТИЧНА МОДЕЛЬ ЕКЗОГЕННІ ПОЖЕЖІ В ТУПИКОВИХ ВИРОБКАХ

На основі рівнянь Нав'є-Стокса для нестационарних термодинамічних явищ представлена замкнута система диференціальних рівнянь, що описують екзогенну пожежу в тупиковій підготовчій виробці. Реалізація представленої математичної моделі дасть можливість проаналізувати поля температур і концентрації пожежних газів в залежності від температури в осередку пожежі, його місцезнаходження в привибійному просторі, стану теплообміну з бічними стінками виробки, її довжини і перетину. Ключові слова: тупикова виробка, привибійний простір, екзогенна пожежа, математична модель, конвективні потоки пожежних газів, поля швидкостей, температур, концентрацій, теплоємність, бічні стінки, реакція горіння, метан, початкові і граничні умови.

A.A. Pilipenko, I.F. Dickenstein, O.E. Tolkachev

RIRP «Respirator», Donetsk

MATHEMATICAL MODEL OF EXOGENOUS FIRE IN DEAD EXCAVATIONS

Of the basis of Navier-Stokes equations for unsteady thermodynamic phenomena we presented a closed system of differential equations describing the exogenous fire in a dead excavation.

Implementation of a mathematical model gives the possibility of analyzing the temperature field and concentration of fire gases.

Keywords: dead-end excavation, bottomhole space, exogenous fire, mathematical model, convective flows of fire gases, velocity field, temperature, density, heat capacity, side panels, the combustion reaction, methane, initial and boundary conditions.