

УДК 622.822:622.271

**ДИНАМИКА ТЕМПЕРАТУРНО-ГАЗОВОГО РЕЖИМА
В ОБЪЕМАХ ОКИСЛЯЮЩИХСЯ ПОЛЕЗНЫХ ИСКОПАЕМЫХ
ПРИ ИХ СКЛАДИРОВАНИИ**

Ш.К. Альмухамбетова

Приведены результаты аналитического обоснования динамики температурно-газового режима в окисляющихся объемах полезного ископаемого. Показана их новизна и возможность использования для разработки конкретных мероприятий по улучшению экологической ситуации в горнодобывающих регионах путем профилактики загрязнения окружающей среды продуктами окисления и ухудшения качества минерального сырья от процессов окисления.

При складировании окисляющихся полезных ископаемых изменяется их температурно-газовое состояние в результате течения окислительных процессов. Это приводит к ухудшению качества полезного ископаемого и загрязнению окружающей среды продуктами окисления, что отрицательно сказывается на экологии горно-добывающих регионов Республики Казахстан. Для разработки комплекса мероприятий по профилактике окислительных процессов на складах требуется изучение динамики их температурно-газового состояния. При этом изменение температурно-газового состояния в окисляющихся объемах склада полезного ископаемого можно описать системой дифференциальных уравнений вида

для температуры в объеме

$$C_p \gamma \frac{\partial T}{\partial \tau} = \lambda \nabla^2 T + f_1(T, C_n), \quad (1)$$

для газового режима

$$\frac{\partial C_n}{\partial \tau} = a \frac{\partial^2 C_n}{\partial y^2} + b \frac{\partial C_n}{\partial y} + d C_n.$$

Для реализации системы (1) прежде всего необходимо решить второе уравнение, описывающее изменение концентрации кислорода по высоте склада руды. В этом уравнении $a = D_n / \Pi_n$, $b = \vartheta_\phi / \Pi_n$, $d = U_s \cdot S / \Pi_n$, где D_n - коэффициент диффузии кислорода в пористой среде навала руды, $\text{м}^2/\text{с}$; ϑ_ϕ - скорость фильтрации воздуха в порах навала руды, $\text{м}/\text{с}^2$; U_s - скорость сорбции кислорода рудой, $\text{м}^3/\text{м}^2 \cdot \text{с}$; S - площадь окисления руды в объеме, $\text{м}^2/\text{м}^3$.

Для решения второго уравнения системы (1) зададимся следующими начальными и граничными условиями:

$$C_n(\tau, y)_{\tau=0} = C_0 \left(1 - \frac{y}{h} \right) \cdot e^{\beta y}, \quad (2)$$

$$\left. \begin{aligned} C_n(\tau, y)_{y=0} &= C_0, \\ C_n(\tau, y)_{y=h} &= 0, \end{aligned} \right\} \Rightarrow C_n(0, 0) = C_0. \quad (3)$$

$$0 \leq y \leq h,$$

$$0 \leq \tau < +\infty.$$

Из (2) следует, что уже должно быть $\beta < 0$, а C_0 - подбирам по результатам эксперимента.

Произведем замену

$$C_n(\tau, y) = \theta(\tau, y) \cdot e^{\beta y} \quad (*)$$

при $\beta = -\frac{b}{2a}$, и получим

$$\frac{\partial \theta}{\partial \tau} = a \frac{\partial^2 \theta}{\partial y^2} + \alpha \cdot \theta, \quad (4)$$

С начальными и граничными условиями

$$\theta(\tau, y)_{\tau=0} = C_0 \left(1 - \frac{y}{h} \right), \quad (5)$$

$$\left. \begin{array}{l} \theta(\tau, y)_{y=0} = C_0, \\ \theta(\tau, y)_{y=h} = 0. \end{array} \right\}, \quad (6)$$

где $\alpha = d - \frac{b^2}{4a} > 0$.

Сделаем еще одну замену, т.е. $\theta(\tau, y) = \varphi(\tau, y) \cdot e^{\alpha\tau}$ (**)

$$\frac{\partial \varphi}{\partial \tau} e^{\alpha\tau} + \alpha \cdot \varphi \cdot e^{\alpha\tau} = a \frac{\partial^2 \varphi}{\partial y^2} e^{\alpha\tau} + \alpha \cdot \varphi \cdot e^{\alpha\tau}$$

и сократим на $e^{\alpha\tau} \neq 0$. Тогда

$$\frac{\partial \varphi}{\partial \tau} = a \frac{\partial^2 \varphi}{\partial y^2}, \quad (7)$$

$$\varphi(\tau, y)_{\tau=0} = C_0 \left(1 - \frac{y}{h} \right) \quad (8)$$

$$\left. \begin{array}{l} \varphi(\tau, y)_{y=0} = C_0 \cdot e^{-\alpha\tau}, \\ \varphi(\tau, y)_{y=h} = 0. \end{array} \right\}. \quad (9)$$

Формальное решение задачи (7)-(9) представим в виде [3]

$$\varphi(\tau, y) = \omega(\tau, y) + v(\tau, t),$$

$$\text{где } \omega(\tau, y) = C_0 \left(1 - \frac{y}{h} \right) \cdot e^{-\alpha\tau},$$

$$\omega(\tau, y)_{\tau=0} = C_0 \left(1 - \frac{y}{h} \right), \quad (10)$$

$$\left. \begin{array}{l} \omega(\tau, y)_{y=0} = C_0 \cdot e^{-\alpha\tau}, \\ \omega(\tau, y)_{y=h} = 0. \end{array} \right\}$$

Тогда для $v = v(\tau, y)$ получим

$$\frac{\partial v}{\partial \tau} = a \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} + f(\tau, y), \quad (11)$$

$$v(\tau, y)_{\tau=0} = 0,$$

$$v(\tau, y)_{y=0} = 0,$$

$$v(\tau, y)_{y=h} = 0.$$

где

$$f(\tau, y) = aw''_{yy} - w'_{\tau} = -(-a) \cdot C_0 \left(1 - \frac{y}{h}\right) \cdot e^{-a\tau} = C_0 \cdot a \cdot \left(1 - \frac{y}{h}\right) \cdot e^{-a\tau}$$

Тогда

$$\frac{\partial v}{\partial \tau} = a \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} + C_0 \cdot a \left(1 - \frac{y}{h}\right) \cdot e^{-a\tau},$$

$$v(\tau, y) = \sum_{k=1}^{\infty} v_k(\tau, y) = \sum_{k=1}^{\infty} X_k(y) \cdot T_k(\tau),$$

$$\text{где } X_k(y) = \sin \lambda_k y = \sin \frac{k\pi}{h} y, \quad \lambda_k = \frac{k\pi}{h}.$$

$T_k(\tau)$ есть решение задачи Коши

$$T_k' + a\lambda_k^2 T_k = f_k(\tau),$$

$$T_k(0) = 0.$$

$$f_k(\tau) = \frac{2}{h} \int_0^h f(\tau, y) \cdot \sin \frac{k\pi}{h} y dy,$$

$$T_k(\tau) = \frac{2C_0 \alpha}{\pi k (a\lambda_k^2 - \alpha)} \cdot \left[e^{-a\tau} - e^{-a\lambda_k^2 \tau} \right],$$

$$v(\tau, y) = \frac{2C_0 \alpha}{\pi} \cdot \sum_{k=1}^{\infty} \frac{1}{k(a\lambda_k^2 - \alpha)} \cdot \left[e^{-a\tau} - e^{-a\lambda_k^2 \tau} \right] \cdot \sin \frac{k\pi}{h} y,$$

$$C_n(\tau, y) = (\tau, y) = \Theta \cdot e^{\beta y} = \varphi(\tau, y) \cdot e^{a\tau} \cdot e^{\beta\tau} = [w(\tau, y) + v(\tau, y)] \cdot e^{a\tau} \cdot e^{\beta\tau},$$

$$C_n(\tau, y) = C_0 \left(1 - \frac{y}{h}\right) \cdot e^{\beta y} + \frac{2C_0 \alpha}{\pi} \cdot e^{\beta y} \cdot \sum_{k=1}^{\infty} \frac{1}{k(a\lambda_k^2 - \alpha)} \cdot \left[1 - e^{(1-a\lambda_k^2)\tau}\right] \cdot \sin \frac{k\pi}{h} y. \quad (12)$$

Полученное выражение (12) подставляем в решение первого уравнения системы (1), которое имеет вид

$$T = T_* + 2\sigma \sum_{n=1}^{\infty} A \left\{ \frac{1 - \exp \left(- \left[a \left(\frac{\mu_n}{h_c} \right)^2 + f\mu - g \right] \cdot \tau \right)}{a \left(\frac{\mu_n}{h_c} \right)^2 - f\mu + g} - \frac{\exp(-\chi\tau) - \exp \left(- \left[a \left(\frac{\mu_n}{h_c} \right)^2 + f\mu - g \right] \cdot \tau \right)}{a \left(\frac{\mu_n}{h_c} \right)^2 - (\chi + f\mu - g)} \times \left\{ \cos \frac{\mu_n}{h_c} x - \frac{B_i}{\mu_n} \cdot \sin \frac{\mu_n}{h_c} x \right\} \right\} \quad (13)$$

при

$$A = \frac{\mu_n \sin \mu_n + B_i (1 - \cos \mu_n)}{\mu_n^2 + B_i (B_i + 2)},$$

$$B_i = \frac{gh_c}{\lambda} \text{ - критерий Био,}$$

$$\sigma = fS, \quad f = \frac{C_0 q U_0}{C_p \gamma},$$

$$g = \frac{\alpha_v}{C_p \gamma (1 - n)}, \quad \chi = \frac{1}{\tau} \ln \frac{C_n}{S}, \quad \lambda = \alpha C_p \gamma, \quad \mu = \frac{SE}{U_0},$$

где T_* - температура воздуха в поровом пространстве окисляющегося объема, $^{\circ}\text{К}$; C_p - теплоемкость, $\text{Дж}/(\text{кг}\cdot\text{К})$; λ - теплопроводность $\text{Вт}/(\text{м}\cdot\text{К})$; α - коэффициент температуропроводности, $\text{м}^2/\text{с}$; α_v - теплоотдача в объеме, $\text{Вт}(\text{м}^3\cdot\text{К})$; U_0 - скорость сорбции кислорода рудой при температуре T_0 , $\text{м}^3(\text{кг}\cdot\text{с})$; C_0 - концентрация кислорода в окисляющемся объеме, доли единицы; γ - плотность объема горной массы, $\text{кг}/\text{м}^3$; P - пористость горной массы, $\text{м}^3/\text{м}^3$; q - удельная

теплота окисления, Дж/м³; τ - время окисления, с; $\mu_n \rightarrow (2n-1)\frac{\pi}{2}$;

C_n - концентрация окисленных форм в окисляющемся объеме, мг/м³;

E - температурный коэффициент скорости сорбции, м³/кг.

Аналитические выражения (12) и (13) в отличии от ранее известных [1, 2] позволяют прогнозировать различные стадии эндогенного пожара на складах руды, начиная от самонагревания и возгорания объема и кончая затуханием пожара. Это позволяет своевременно применять профилактические мероприятия по улучшению экологической ситуации в горнодобывающих регионах, а именно предотвращение и тушение эндогенных пожаров на складах шахт, рудников, карьеров и обогатительных фабриках, и разработать комплекс способов и средств профилактики ухудшения качества полезных ископаемых от окисления и загрязнения окружающей среды выделяющимися ядовитыми газами.

Профилактические мероприятия по предотвращению загрязнения окружающей среды газовыделением и снижения качества руды от окисления можно разделить на следующие виды:

- организационно-технологические;
- специальные;
- комбинированные.

К организационно - технологическим мероприятиям относятся: уменьшение времени нахождения руды под окислением на складах; отсыпка складов с определенными параметрами (высота, ширина, длина); усреднение руды по химико-физическим и технологическим показателям. К специальным мероприятиям относятся: уменьшение скорости сорбции кислорода рудой с помощью различных веществ (антипригёны, инертные газы); уменьшение температуры руды (охлаждение с помощью различных веществ и регулирование процессом теплоотдачи). Комбинированные мероприятия включают как организационно-технологические, так и специальные, например, отсыпка слоями заданной высоты с обработкой каждого слоя антипригёном.

Анализ решения (13) показывает, что при значении выражения

$$a\left(\frac{\mu_n}{h_c}\right)^2 + f\mu - g = 0 \quad (14)$$

самонагревание не произойдет, так как сумма в (13) будет меньше нуля. Поэтому из формулы (14) можно определить, при каких значениях различных входящих в это выражение физических или физико-химических параметров будет выполняться это условие. Так, например, можно определить при какой высоте рудного склада или при каком значении скорости сорбции кислорода рудой не будет происходить самонагревание и газовыделение на складе руды. Таким образом, приведенные выше аналитические исследования температурно-газового режима в окисляющихся объемах полезных ископаемых при их складировании могут быть использованы для разработки новых способов улучшения экологии горнодобывающих регионов, т.е. профилактики загрязнения окружающей среды и рационального использования окисляющихся руд и углей.

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Ахмеджанов Т.К., Жанбатыров А.А. Аналитическое обоснование процесса самонагревания руды в карьере // Охрана окружающей среды при разработке твердых полезных ископаемых. – Алма-Ата: МНО Каз ССР, 1989. – С. 16-25.
2. Глузберг Е.И. Теоретические основы прогноза и профилактики эндогенных пожаров. – М.: Недра, 1986. – 160 с.
3. Тихонов А.Н., Самарский А.А. Уравнение математической физики. - М.: Физматгиз, 1966. – 724 с.

Казахский национальный технический университет

**ЖИНАҚТАУ КЕЗІНДЕ ТОТЫҒАТЫН ПАЙДАЛЫ
ҚАЗБАЛАР ҚӨЛЕМІНДЕ ЖИНАҚТАУФА
БАЙЛАНЫСТЫ ТЕМПЕРАТУРА-ГАЗ РЕЖИМИНІҢ
ДИНАМИКАСЫ**

Ш.К. Альмухамбетова

Макалада пайдалы қазбалардың тотықсыздану мәселесіне қатысты температура-газдың режим динамикасын аналитикалық негіздеудің нәтижелері бағыталған. Олардың коршаган органы тотық өнімдерінен ластанудан және тотығу процестерінен минералды шикізаттардың сапасының төмендеуінен коргауда тау-кен өндіру аймактарының экологиялық жағдайларын жақсарту үшін нақты шаралар жасауга пайдаланудагы жаңалықтары мен мүмкіндіктері көрсө тілген.