

О ТЕМПЕРАТУРНОМ КОЭФФИЦИЕНТЕ СКОРОСТИ ГОРЕНИЯ КОНДЕНСИРОВАННЫХ ВЕЩЕСТВ

В. А. Струнин, Г. Б. Манелис

(Черноголовка)

Температурный коэффициент скорости горения легко испаряющихся взрывчатых веществ (модель Беляева — Зельдовича) имеет вид

$$\beta = \frac{\partial \ln u}{\partial T_0} = \frac{E}{2RT_r^2},$$

где u — скорость горения; T_0 — начальная температура; E — энергия активации газофазной реакции; T_r — температура горения. Для большинства веществ наблюдается уменьшение величины β при повышении давления, что связывается с происходящим при этом увеличением эффективной температуры в ведущей зоне горения T_r [1].

В случае труднолетучих конденсированных ВВ, скорость горения которых определяется кинетикой реакции в конденсированной фазе, а температура в ней ограничена процессом испарения исходного вещества, температурный коэффициент имеет более сложный вид [2]:

$$\beta = \left\{ \frac{E}{2RT_{\pi}^2} + \frac{L}{RT_{\pi}^2} (1 - \eta_{\pi}) \left[1 - \frac{z-1}{z} (1 - \eta_{\pi}) \right] \frac{\partial I_0}{2I_0 \partial \eta_{\pi}} \right\} \left\{ 1 + \frac{L}{RT_{\pi}^2} \frac{Q + Q_c}{c} \times \right. \\ \left. \times (1 - \eta_{\pi}) \left[1 - \frac{z-1}{z} (1 - \eta_{\pi}) \right] \right\}^{-1}.$$

Это выражение для β получено дифференцированием по T_0 следующих соотношений:

$$u^2 = \frac{A}{T_0} e^{\frac{E}{RT_{\pi}}}; \\ I_0 = \int_0^{\eta_{\pi}} \frac{\frac{\eta_{\pi} c (T_{\pi} - T_0)}{Q} - \eta}{f(\eta)} d\eta; \\ T_{\pi} = T_0 + \frac{Q}{c} \eta_{\pi} - \frac{Q_c}{c} (1 - \eta_{\pi}) = T_m - \frac{Q + Q_c}{c} (1 - \eta_{\pi}); \quad (1)$$

$$p = \left(1 + z \frac{\eta_{\pi}}{1 - \eta_{\pi}} \right) B e^{-\frac{L}{RT_{\pi}}}. \quad (2)$$

Здесь T_{π} — температура поверхности горения; $T_m = T_0 + \frac{Q}{c}$ — максимальная температура; η_{π} — доля вещества, разложившегося на поверхности горения; Q и Q_c — теплоты разложения и испарения (сублимации); c — теплоемкость; z — отношение средних молекулярных весов продуктов испарения и разложения; p — давление; B и L — параметры, характеризующие давление насыщенного пара исходного вещества ($L = MQ/n$, где n — коэффициент, учитывающий диссоциацию при испарении); $f(\eta)$ — функция, определяющая тип химической реакции.

Для $Q_c \ll Q$, $z = 1$ и нулевого порядка реакции $[f(\eta) = 1, I_0 = \frac{1}{2} \eta_{\pi}^2, \frac{\partial I_0}{\partial \eta_{\pi}} = \eta_{\pi}]$ получается наиболее простое выражение

$$\beta = \left[\frac{E}{2RT_{\pi}^2} + \frac{L}{RT_{\pi}^2} \cdot \frac{T_m - T_{\pi}}{T_{\pi} - T_0} \right] \left[1 + \frac{L}{RT_{\pi}^2} (T_m - T_{\pi}) \right]^{-1}. \quad (3)$$

В области не слишком высоких давлений, где $\frac{L}{RT_n^2} (T_m - T_n) \gg 1$, можно записать

$$\beta \approx \frac{E}{2L} \cdot \frac{1}{T_m - T_n} + \frac{1}{T_n - T_0}. \quad (4)$$

При увеличении внешнего давления, вызывающем рост T_n согласно (1), (2), первый член в формуле (4) возрастает, а второй — уменьшается. При низких давлениях изменение β определяется в основном вторым членом (уменьшение β), а при более высоких — первым (увеличение β). В пределе при $p \rightarrow \infty$ (при этом $T_n \rightarrow T_m$) из (3) следует

$$\beta \rightarrow \frac{E}{2RT_m^2}.$$

Таким образом, зависимость β от p в широкой области изменения давления должна выражаться кривой, имеющей минимум.

На рис. 1 и 2 приведена в безразмерном виде зависимость температурного коэффициента от давления, рассчитанная с использованием

формулы (6) для различных значений параметров ($\beta_0 = \frac{Q}{c} \hat{\beta}$, $\varepsilon = \frac{cE}{RQ}$

$\kappa = \frac{cL}{RQ}$, $\theta_0 = \frac{cT_0}{Q}$, $\theta_0 = \frac{cT_0}{Q}$). Из рисунков следует, что характер уменьшения температурного коэффициента в области низких давлений слабо зависит от энергии активации разложения ε и энергии активации испарения κ (рис. 1), но существенно — от начальной температуры θ_0 (рис. 2). При высоких давлениях, где происходит рост β , величина температурного коэффициента определяется в основном параметрами ε и κ . При увеличении давления зависимость β от θ_0 изменяется на обратную: если при низких давлениях β растет при увеличении начальной температуры, то при высоких — падает (см. рис. 2). Ширина области давлений, в которой падение β сменяется ростом (ширина «ямы»), уменьшается при увеличении θ_0 и уменьшении κ . Конечный подъем β (высота «ямы») зависит от ε и θ_0 .

Характер изменения температурного коэффициента скорости горения с давлением в рассматриваемом случае может служить дополнительным критерием справедливости той или иной модели при обсуждении механизма горения конкретных взрывчатых веществ (ВВ). Рассмотрим экспериментальные данные, полученные для перхлората аммония. Согласно [3], температурный коэффициент скорости горения этого вещества, спрессованного из порошка с размером частиц 250—315 мк, уменьшается с $\sim 5 \cdot 10^{-3}$ 1/град при 20 атм до $\sim 2 \cdot 10^{-3}$ 1/град при 80 атм. В опытах [2] $\beta = 2.5 \cdot 10^{-3}$ 1/град при 60 атм (размер ча-

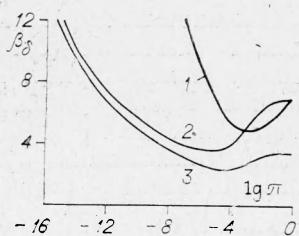


Рис. 1. Зависимость температурного коэффициента от давления в безразмерном виде.

1 — $\varepsilon=20$, $\kappa=5$; 2 — $\varepsilon=20$, $\kappa=10$;
3 — $\varepsilon=10$, $\kappa=10$.

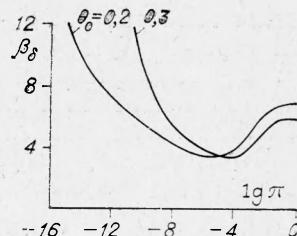


Рис. 2. Зависимость температурного коэффициента от давления в безразмерном виде ($\varepsilon=20$, $\kappa=10$).

стиц перхлората аммония 315—400 мк). В работе [4] было показано, что на величину температурного коэффициента перхлората аммония и характер его изменения с давлением существенное влияние оказывает степень чистоты вещества, в частности примесь ионов калия. Для очень чистых монокристаллов коэффициент β изменяется слабо в области давлений 20—100 атм и составляет $\sim 2 \cdot 10^{-3}$ 1/град. При изучении горения перхлората аммония в широком интервале изменения начальной температуры и давления [5] было установлено, что β уменьшается с ростом давления до 150 атм, а затем при дальнейшем увеличении давления начинает возрастать. В интервале 50—200 атм β изменяется в пределах $(1—3) \cdot 10^{-3}$ 1/град.

Расчет температурного коэффициента скорости горения перхлората аммония проводился при следующих значениях параметров: $E=32\,000$ кал/моль, $L=28\,750$ кал/моль, $Q=300$ кал/г, $T_m=1300$ К, $z=2$, $p=10^{7.68} \exp(-57\,500/2RT)$ атм [6]. Было сделано допущение, что затраты тепла на сублимацию перхлората аммония компенсируются теплоприходом из газовой фазы. Полученная кривая показывает, что в соответствии с экспериментом падение β с давлением сменяется ростом при давлении ~ 150 атм. Минимальная расчетная величина $\beta=2.83 \cdot 10^{-3}$ 1/град близка к экспериментальным данным. Это подтверждает справедливость предложенной ранее модели горения перхлората аммония, основанной на представлении о ведущей роли экзотермического разложения вещества в конденсированной фазе и его сублимации [2, 7].

Поступила в редакцию
25/X 1974

ЛИТЕРАТУРА

1. К. К. Андреев. Термическое разложение и горение взрывчатых веществ. М., «Наука», 1966.
2. В. А. Струнин, Г. Б. Манелис и др. ФГВ, 1968, 4, 4, 584.
3. Э. И. Максимов, Ю. М. Григорьев, А. Г. Мержанов. Изв. АН СССР, сер. хим., 1966, 3, 422.
4. T. L. Bogg, D. E. Zurn. Comb. Sci. Techn., 1972, 4, 5, 227.
5. А. П. Глазкова, В. К. Боболев. Докл. АН СССР, 1969, 185, 2, 346.
6. S. H. Inami, W. A. Rosser, H. Wise. J. Phys. Chem., 1963, 5, 1077.
7. G. B. Manelis, V. A. Strunin. Comb. Flame, 1971, 17, 69.

УДК 662.612.63+634.0.43

К АНАЛИЗУ ПРОЦЕССА РАСПРОСТРАНЕНИЯ ПЛАМЕНИ ПО НАПОЧВЕННОМУ ПОКРОВУ

Э. В. Конев, А. И. Сухинин

(Красноярск)

Напочвенный покров в лесу — это комплекс горючих материалов, из которых самостоятельно могут гореть лишь компоненты с влагосодержанием до 10—12% [1]. Такие компоненты называют проводниками горения [2].