# 海上流出化学物質の蒸発ガス拡散解析

環境・エネルギー研究領域 \* 間島 隆博

#### 1.はじめに

我が国において、ケミカルタンカ - は多品目の 化学物質を大量に輸送している。その多くは揮発 性有機化合物(VOC)であり、健康に悪影響を及ぼ す物質が多数含まれる。また、緊急防除に関する 国際協力体制の構築を主たる目的とした OPRC 条 約では対象物質を油から有害危険物質に広げてい る。

本報告では、ケミカルタンカーの座礁、衝突事 故などにより水上に流出した化学物質の挙動を予 測すべく、解析プログラムを作成した。海上輸送 される化学物質は海面に浮遊し、揮発しやすい物 質が多く含まれる。ここではこの特性に特化し、 海面上の液体拡散、蒸発、大気中のガス拡散を解 析対象として、ガス濃度の時間履歴や、液体の海 上拡散の様子を捉えることを目的とした。計算結 果は東京湾で起きた油流出事故の記録と比較され、 妥当な結果が得られた。

#### 2.計算モデル

計算モデルは3つの要素からなる。1つは海面 上の液体拡散解析、2つ目はその液体からの蒸発 量算定、最後に、大気中のガス拡散解析である。 水面上及び大気中の両拡散解析を行うため、流出 液体及びガスの挙動を粒子の動きにより模擬する ランダムウォーク法を採用した。

### 2.1 海上拡散

海上拡散では文献<sup>(1)</sup>を参考にした。粒子は風 速、海流の合成ベクトルにより海面上を移流し、 拡散係数の 1/2 乗と乱数の積に比例して散逸する。 なお、レイノルズアナロジーにより拡散係数には 潮流解析の渦粘性係数を用いる。以下の記述で、*n* は現時間ステップ、*n*+1 はΔt(sec)の時間幅を持た せた次のステップを表し、*x<sub>i</sub>* は各粒子の *i* 方向の 座標を示すものとする。

$$x_i^{n+1} = x_i^n + \Delta t \cdot (\alpha_w W_i + V_i + V_i')$$

 $V_i' = (4D/\Delta t)^{1/2} R_n e^{i\theta'}$ 

- *i* : *x*, y 水平方向
- x : 粒子の座標(m)
- W :水面上 10m の風速(m/s)
- V :水面流速(m/s)
- D : 渦動拡散係数(m<sup>2</sup>/s)
- *R<sub>n</sub>*:平均 0、標準偏差 1 の正規分布乱数
- *θ*':0~2π**の**一様乱数
- α<sub>w</sub> :係数(=0.03)

#### 2.2 蒸発量算定

蒸発量を見積もるためには流出液体の表面積を 求める必要がある。ここでは、文献<sup>(1)</sup>と同様油 の拡がりを見積もる際に良く用いられる、FAYの モデル<sup>(2)</sup>を利用する。このモデルでは拡がりを 支配する力(重力、慣性力、粘性力、表面張力) の均衡を考慮し、時間的に3段階に分離され円形 に拡がる液体の半径、*Sr*(m)が計算される。この計 算過程はすべての粒子について行われるが、各粒 子同志の液体の重なりは考慮していない。よって、 過剰に面積を求める可能性があるが、後に示すよ うに、海上の拡散は比較的早く進行し、油の重な りはさほど重要な要素とはならない。ここでは、 計算速度確保のため無視した。

$$Sr^{n+1} = Sr^{n} + \Delta t\phi_{S}$$

$$t \leq t_{1} ( 重力 - 慣性力 )$$

$$\phi_{S} = 0.285(\Lambda g)^{1/4} (t^{1/2}Q^{-3/4})(\frac{dQ}{dt} + \frac{2Q}{t})$$

$$t_{1} < t \leq t_{2} ( 重力 - 粘性力 )$$

$$\phi_{S} = 0.98(\Lambda g v^{-1/2})^{1/6} (\frac{Q^{-2/3}t^{1/4}}{3} \frac{dQ}{dt} + \frac{Q^{1/3}t^{-3/4}}{4})$$

$$t_{2} < t \leq t_{3} ( 粘性力 - 表面張力 )$$

$$\phi_{S} = 1.2(\sigma^{2}\rho_{w}^{-2}v^{-1}t^{-1})^{1/4}$$

$$t_{2} = 0.38(\rho_{w} / \sigma)(\Lambda g \nu Q^{2})^{1/3}$$
  

$$t_{3} = 500Q^{1/2}\sigma^{-2/3}\rho_{w}^{2/3}\nu^{1/3}$$
  

$$\Lambda = 1 - \rho_{o} / \rho_{w}$$

- *Q*(*t*): 各液体粒子に割当てられた液体体積(m<sup>3</sup>)
- v :水の分子動粘性係数(m<sup>2</sup>/s)
- g : 重力加速度(9.8m/s<sup>2</sup>)
- $\rho_w$ :海水密度(1025kg/m<sup>3</sup>)
- $\rho_o$  : 流出液体密度(kg/m<sup>3</sup>)
- σ : 流出液体の表面張力(N/m)

なお、t<sub>3</sub> は液体の拡がりが停止する時間である。 化学物質の場合、蒸発量は上式の半径から求まる 面積を用いて、以下の式<sup>(3)</sup>などにより見積もる ことができる。

$$E^{n+1} = E^n + \Delta t (Sr^2 \pi) (D_m M P_v) / (Q_m R T_a F_m)$$

$$1/F_m = 21.7Sc^{-0.9} (W Sc)^{0.625Sc^{0.3}}$$

- ここで、
- E:各粒子の初期液量に対する蒸発量の割合
- *Q<sub>m</sub>*: 各液体粒子に割当てられる初期流出液量(Kg)
- *P*<sub>v</sub> : 蒸発物質の蒸気圧(Pa)
- M :分子量(kg/kmol)
- *D<sub>m</sub>* : 蒸発ガスの分子拡散係数(m<sup>2</sup>/s)
- *∆t* :時間幅(s)

$$Sc$$
 :シュミット数(= $v_a/D_m$ )

- $v_a$  :空気の動粘性係数(m<sup>2</sup>/s)
- R : ガス定数(8.31×10<sup>3</sup> J/kmol K)
- T<sub>a</sub> :大気温度(K)
- *F<sub>m</sub>*:等価拡散層厚さ(m)

# 後述する解析では化学物質ではなく油を対象としている。この場合は以下の式<sup>(1),(4)</sup>などが使える。

$$E^{n+1} = E^{n} + \Delta t K_{E} P_{\nu} \exp(-CE^{n})$$

$$K_{E} = 0.0025W^{0.78} (\pi Sr^{2})\nu / (RT_{a}Q_{\nu})$$

$$P_{\nu} = 1.01 \times 10^{5} \exp[10.6(1 - T_{b} / T_{a})]$$

$$C = 1158.9 \text{API}^{-1.1435}$$

$$T_{b} = 542.6 - 30.275 \text{API} + 1.565 \text{API}^{2} - 34.39 \text{API}^{3}$$

$$+ 2.604 \times 10^{-4} \text{API}^{4}$$

$$d = 141.5 / (\text{API} + 131.5)$$

$$\Box \subset \mathcal{C}_{\lambda}$$

- *E* : 初期液量に対する蒸発量の割合
- Q<sub>v</sub>
   :各液体粒子に割当てられる

   初期流出液量(m<sup>3</sup>)
- v : モル体積(m<sup>3</sup>/kmol)
- *T<sub>b</sub>* : 流出油の沸点(K)
- *d* : 流出油の比重

# 2.3 大気拡散

蒸発ガスの挙動も海洋拡散と同様、ランダムウ ォークによる。各粒子の位置は拡散するパフの中 心座標を表し、パフの拡散は別途計算される。多 くの大気拡散モデルで利用される方法<sup>(5)(6)</sup>と同 様、本モデルもラグランジュの時間の積分スケー ル<sup>(7)</sup>を使用し、前時間ステップとの相関を考慮 した形式を採用した。海上における乱流の構造は 陸上と異なる。これは、海水が日射を受けるため であり、温度が陸ほど急激に変化しない理由によ る。そのため、一般的に海上の拡散幅は陸より小 さく見積もられる傾向にある。ここでは、海上の 大気拡散のために開発された OCD (Offshore Coastal Dispersion)モデル<sup>(8)</sup>を参考にし、その乱 流速度成分及び平均風速の鉛直方向分布を本モデ ルに適用する。

$$\begin{aligned} x_i^{n+1} &= x_i^n + \Delta t \cdot u_i \\ u_i &= \overline{u}_i + u_i' \\ u_i'^{n+1} &= u_i'^n R(\tau) + \left\{ 1 - R(\tau)^2 \right\}^{1/2} \sigma_\beta R_n \\ R(\tau) &= \exp(-\tau) \ , \ \tau &\equiv \Delta t / \tau_{L\beta} \end{aligned}$$

- *i* : *x*,*y*=水平方向、*z*=垂直方向
- *β* : *i* に対応して、*u*,*v*,*w*
- x : ガス粒子の座標(m)
- *ū* :後述する平均風速(m/s)
- u :後述する乱流速度成分(m/s)
- $\sigma_{\beta}$ :後述する乱流速度成分の標準偏差(m/s)
- *τ*<sub>Lβ</sub> :後述する時間積分スケール(s)

*σ<sub>β</sub>*は、以下のように水平、垂直成分を分離し、 水平2方向には同じ値を用いることとした。

 $\sigma_v = \sigma_u = u_* F_y(z_i/L)$ 

L>0 
$$F_y = 1.7$$
,  $F_z = 1.3$   
L<0  $F_y = (4.9 - 0.5 z_i/L)^{1/3}$ ,  $F_z = 1.3(1 - 3 z/L)^{1/3}$   
ここで、  
 $\sigma_u, \sigma_v$  :水平乱流速度成分の標準偏差(m/s)  
 $\sigma_w$  :垂直乱流速度成分の標準偏差(m/s)

- $z_i$ :混合層高さ(ここでは 500(m)とした<sup>(9)</sup>)
- *u*∗ :摩擦速度(m/s)

 $\sigma_{...} = u_* F_{-}(z/L)$ 

また、*L*は Monin-Obukhov の大気安定度長であり、 次式による。

$$L = (C_{UN} W^2 / k) / (g C_{TN}^{1/2} (\theta_v - \theta_{vs}) / \theta_v)$$
  

$$C_{TN} = 1.3 \times 10^{-3}$$
  

$$C_{UN} = (0.75 + 0.067W) \times 10^{-3}$$
(9)

ここで、

*k* : **カルマン定数**(=0.4)

ラグランジュの時間の積分スケールは数値計算等 の複雑な計算手順を省くため、上記乱流速度成分 の標準偏差から推察できるモデルを採用し、文献 <sup>(10)</sup>を参考にして次式<sup>(11),(12)</sup>を用いることにした。 ただし、水平の2方向成分については同じ値を用 いる。

$$L < 0 \qquad \tau_{Lu} = \tau_{Lv} = 0.15 z_i / \sigma_v$$
  
$$\tau_{Lw} = 0.15 \frac{z}{\sigma_w} \left( 1 - e^{-5z/z_i} \right)$$

$$L > 0 \quad \tau_{Lu} = \tau_{Lv} = 0.07 z_i / \sigma_v (z/z_i)^{0.5}, \quad \tau_{Lw} = l / \sigma_w$$

# 上式中の1は、

$$1/l = 1/l_{s} + 1/l_{n}, \quad l_{n} = 0.36z, \quad l_{s} = \gamma^{2}\sigma_{w}/N$$

$$\gamma = 0.52, \quad N = \left(\frac{g}{T_{a}}\frac{d\theta}{dz}\right)^{1/2}, \quad \frac{d\theta_{v}}{dz} = \frac{\theta_{v^{*}}}{kz}\phi_{T}\left(\frac{z}{L}\right)$$

$$\theta_{v^{*}} = c_{TN}^{1/2}(\theta_{vs} - \theta_{v})$$

$$L < 0 \quad \phi_{T} = (1 - 9z/L)^{-1/2}, \quad L > 0 \quad \phi_{T} = 1 + 6.5z/L$$

平均風速の鉛直分布は次式により求め、各粒子の 高さに応じて、与える速度を変化させた。

$$\overline{u}(z) = \frac{u_*}{k} \left\{ \ln(z/z_0) - \psi_u(z/L) \right\}$$
  

$$\overline{c} \ \overline{c} \ \overline{c},$$
  

$$z_0 = 2.0 \times 10^{-6} \cdot W^{2.5}$$
  

$$L < 0$$
  

$$\psi_u = 2 \cdot \ln \left\{ \frac{(1 + \phi_u^{-1})}{2} \right\} + \left\{ \frac{(1 + \phi_u^{-2})}{2} \right\}$$
  

$$- 2 \tan^{-1}(\phi_u^{-1}) + \frac{\pi}{2}$$
  

$$\phi_u = (1 - 15z/L)^{-1/4}$$

L>0  $\psi_u = -4.7 z / L$ 

最終的に濃度分布は、ガスの粒子座標をパフの中 心点として捉え、以下のガス拡散による式を用い て評価点(*X*,*Y*,*Z*)での濃度<sub>2</sub>を得る。<sup>(13)</sup>

$$\chi(X,Y,Z) = \frac{q}{(2\pi)^{3/2}} \sum_{k=1}^{Na} \frac{1}{\sigma_{x_k} \sigma_{y_k} \sigma_{z_k}}$$
$$\times \exp(-\frac{1}{2} \frac{(x_k - X)^2}{\sigma_{x_k}^2}) \times \exp(-\frac{1}{2} \frac{(y_k - Y)^2}{\sigma_{y_k}^2})$$
$$\times [\exp(-\frac{1}{2} \frac{(z_k - Z)^2}{\sigma_{z_k}^2}) + \exp(-\frac{1}{2} \frac{(z_k + Z)^2}{\sigma_{z_k}^2})]$$

ここで、k は各ガス粒子を、Na はガス粒子数を表し、水平方向の拡散幅 $\sigma_x$ , $\sigma_y$ (m)、及び垂直方向の拡散幅 $\sigma_z$ (m)は次式による時間積分を行う。

$$\begin{split} \sigma_i(t + \Delta t) &= \sigma_i(t) + \Delta t \sigma_\beta \qquad , \quad \Delta t < 2\tau_{L\beta} \\ \sigma_i(t + \Delta t) &= (\sigma_i(t)^2 + 2\tau_{L\beta}\sigma_\beta^{-2}\Delta t)^{1/2} \quad , \quad \Delta t \ge 2\tau_{L\beta} \end{split}$$

上式中で *i=x*, *y*, *z*、に対して*β=u*, *v*, *w* である。

# 3.解析結果

本モデルを平成9年7月2日午前10時、東京湾 内横浜港沖で起きた Diamond Grace 号の油流出事 故に適応してみる。この事故では、比較的軽い成 分を多く含む原油が流出した。南風が強いことも あり、東京湾最奥部にあたる、東京江戸川区を中 心として流出油の蒸発ガスが原因とされる異臭が 報告された事故である。事故の状況を Fig.1 と表1

	表1 流出事故の概要 <sup>(14)</sup>
Spill Time	10:05, July 2 <sup>nd</sup> , 1997
Spill Site	35.22.99:N, 139'42.44"E
	(予想位置, 図1参照)
Ship Name	Diamond Grace (256,999 DWT)
Spill Qty.	1500(KL)
Oil	Light Crude Oil (Umm Shaif)



図1 流出位置とガス濃度の評価位置

東京湾のような閉鎖系湾内では特に潮流の影響 が大きいと言われており(15)、実際の事故時に対 応する場合は、潮汐残差流を用いるより、潮流分 布を時系列として得た方が望ましい。ここでは海 面の流速分布を得るために(株)構造計画研究所、 Water Design<sup>(16)</sup>を利用した。本ソフトウェアは有 限差分法を用いた浅水方程式解析プログラムであ る。本ソフトウェアにより予め計算された潮流フ ァイルを保存しておき、流出液体を表す粒子の位 置、時間に応じて潮流が内挿処理され、粒子に速 度が与えられる。潮流解析で用いた渦粘性係数は 水平方向に 100(m<sup>2</sup>/s)、垂直方向には 0.01(m<sup>2</sup>/s)と し、東京湾の解析に良く用いられる値とした。ま た、差分法の分割数は東西方向には30、南北方向 には 50、垂直方向は 10 層として多層モデルによ る準三次元の解析を行った。境界条件は湾口部に おいて、M2 及び S2 分潮を模擬するため、12 時間 周期の正弦波を入力した。事故の前日から事故日 までの、東京湾、湾口部付近にある検潮所、布良 での潮位観測結果<sup>(17)</sup>を参考にして、振幅は 0.6(m) とした。



図2 潮位変化の比較

図2には事故当日の東京検潮所での潮位観測結果 (<sup>17)</sup>と計算開始から4周期目にあたるシミュレー ションの比較を示す。16時以降、振幅に大きな違 いがあるが、周期的な傾向は一致する。

また、流出位置に近い横浜、東京、羽田におけ る Amedas 観測データ<sup>(18)</sup>によると、事故当時は、 どの地点でも、南西あるいは南南西の風、風速 6 ~10(m/s)の比較的強い風が吹いていた。よって、 計算に用いる風速データは一様と仮定し、時刻 10 時から 13 時までの上記 3 地点の平均値を求め、 7.4(m/s)の風速(東西方向成分 4.4(m/s)、南北方向 に 6.0(m/s))を与えることとした。

流出形態は 1,500KL の油が瞬間的に流出したと仮 定し、その他の計算パラメータは Table 2 にまとめ る。

計管パラメーム

Time Step Interval, $\Delta t$	10 (sec)		
No. of Particles for Spill	300		
Interval of Producing Gas Particles	400(sec)		
No. of Produced Gas Particles	1 / 1 Liquid Particle		
Air Temperature	25() <sup>(14)</sup>		
Sea Temperature	$23()^{(14)}$		
API Gravity of the Spilled Oil	37 ( 19 )		
Molar Vol. of the Spilled Oil, v	0.3 (m <sup>3</sup> /kmol) *		

\*) Assumed as Middle Value of the Report<sup>(1)</sup>

解析結果として流出事故発生から、1、3、5時 間後の状況をFig.3にまとめる。Fig.2に見られる ように、事故は満潮時近くに発生しため、潮流も さほど大きくなかったと考えられる。よって流出 直後、油の粒子は流出地点から大きく移動しない。 しかしながら3時間後に見られる横浜港沖に形成 される時計回りの渦により、千葉県側へ移流を起 こし、拡散が助長されたことが分かる。蒸発は流 出後油に見られる風化の中で初期段階におきる現



図3 計算結果

象である。この事故では軽い成分を多く含む原油 であったため、流出直後に比較的高い濃度が示さ れ、風にのって北東方向へ流れていく様子が描か れている。

また、当時の新聞報道によると、東京ディズニ -ランド、葛西臨海公園、等で異臭があったこと が記録されている。江戸川区南葛西の測定局で は、午前11時で0.2(ppm)であった炭化水素濃度が 正午には5.1(ppm)に上昇した。図4には同地点に おける濃度の時間履歴を示した。若干齟齬がある ものの、南葛西での濃度変化をほぼ再現できてい る。



### 4.まとめ

海上流出事故における流出液体からの蒸発ガス 濃度の分布を得ることを目的とした計算モデルを 作成した。本計算モデルを東京湾内で起きた油流 出事故に適応し、妥当な結果を得ることができた。

# 【参考文献】

- Shen, H.T., Yapa, P.D., Petroski, P.D., "Simulation of Oil Slick Transport in Great Lakes Connecting Channels", Report No.86-1, Department of Civil and Environmental Engineering, Clarkson University, 1986
- Fay, J.A. "The Spread of Oil Slicks on a Calm Sea", Oil on the Sea,(ed. by Hoult, D.), pp.53-64, PLENUM Press, New York, 1969
- Gray, D.C., "Solvent Evaporation Rates", American Industrial Hygiene Association Journal, pp.695-710, 1974
- Mackay, D., Paterson, S., Nadeau, S., "Calculation of the Evaporation Rate of Volatile Liquids", Proc. National Conference on Control of Hazardous Material Spills, Louisville, KY, pp.361-368, 1980
- 5) Kao, C.J., Yamada, T. "Use of the CAPTEX Data for Evaluations of a Long-range Transport Numerical Model with a Four-Dimensional Data Assimilation Technique", Monthly Weather Review, Vol. 116, pp.293-306, 1988
- McNider, R.T., "Investigation of the Impact of Topographic Circulations of the Transport and Dispersion of Air Pollutants, Ph.D. thesis, University of Virginia, 1981
- Tennekes, H., Lumley, J.L., "A First Course in Turbulence", MIT Press, 1972, 藤原仁志, 荒川 忠一(訳), "乱流入門", 東海大学出版会, 1998
- 8) Hanna, S.R., Paine, R.J. Schulman,

L.L.,"Overwater Dispersion in Coastal Regions", Boundary-Layer Met., Vol.30, pp.389-411, 1984

- DiCristofaro, D. C., Hanna, S. R. "The Offshore and Coastal Dispersion Model", Prepared for Minerals Management Service, U.S. Department of the Interior, No. AO85-1, Vol I, User's Guide, 1989 (http://www.epa.gov/scram001/tt22.htm#ocd, 2004,1 月現在)
- 10)Gillani, N.V., Godowitch, J.M., "Plume-in-Grid Treatment of Major Point Source Emissions", Science Algorithms of The EPA MODELS-3, Community Multiscale Air Quality (CMAQ) Modeling System, EPA/900/R-99/030, Chapter 9, 1999,

http://www.epa.gov/asmdnerl/models3/doc/science /science.html, 2004,5月現在

- 11)Hanna, S.R.,"Turbulent Energy and Lagrangian Time Scales in the Planetary Boundary Layer", Fifth Symposium on Turbulence, Diffusion and Air Pollution, AMS, pp.61-62, 1981
- 12) Venkatram, A., Strimaitis, D., Dicristofaro, D., "A Semiempirical model to Estimate Vertical Dispersion of Elevated Releases in the Stable Boundary Layer", Atmospheric Environment, Vol.18, No.5, pp.923-928, 1984
- 13)横山 長之 編, "大気環境シミュレーション -大気の流れと拡散 - ", 白亜書房, 1992
- 14)Okamoto, K., Spaulding, M.L., "Oil Spill Simulation on the Diamond Grace Accident in Tokyo Bay", 第 15 回海洋工学シンポジウム講 演集, 391-396, 2000
- 15)柳 哲雄, "海の科学", 恒星者厚生閣, 1988
- 16)http://www4.kke.co.jp/kaiseki/packages/Water-des ign/inquiry.htm 2004, 5 月現在
- 17)気象業務支援センター、潮汐観測データ 1997年(1月-12月),(CD-ROM)
- 18)気象業務支援センター、平成9年アメダス観測 年報(時日別値), 1997, (CD-ROM)
- 19)http://www.jodco.co.jp/english/e\_com4.html, 2004, 5月現在