

国立公害研究所 正員 田井 慶吾
 内藤 敏子
 正員 合田 健

1. はじめに

エネルギー問題、資源問題が先進工業国における大きな関心事となっている。一方では、エネルギー・資源からエネルギーを、あるいは資源から製品を得る過程で廃熱、廃棄物が生成し、環境へ排出されて環境問題を引き起す。環境問題はエネルギー、資源問題と深くかかわっており、水処理における水質あるいは除去率という面のみならずなく、省エネルギー、省資源という面からも評価されなくてはならない。すなはち、水処理は水質変換と省エネルギーを同時に評価されなければならない。

本研究はエントロピー理論によって水処理の効率を表わし、これにより、水質とエネルギーの変換の両面から水処理を評価することを目的とする。

2. 水処理の効率

連続的水処理システムにおいては温度、圧力、化学ポテンシャルなどの分布がシステム内に不均一で、しかも非平衡な状態にあるが、その時間的変化は一定で、定常な状態が連続的に起こっていると考えることができる。したがって、非平衡熱力学理論によつて水処理システムの効率を求めることができ。

図-1のように、水処理システムにエネルギー 図-1.

が加えらるると、そのエネルギーは有効な仕事を (available work) に使われると同時に、一部はシステムの不可逆性によつて散逸 (dissipation function)、さらに一部は、使われないままシステムを出る。一般に、工場装置の効率は加之られたエネルギーがどの程度無効な仕事をなしたかによって表わされる。すなはち、効率は

$$\eta = \frac{\text{有効仕事}}{\text{加えたエネルギー}} \times 100 (\%) \quad \dots \dots (1)$$

で表わされる。

ところが、一般的にいわれるのはエネルギーはシステムで使われるが、エネルギーをどのように減少させるかという観点からアプローチされるが、システムの機能を評価するという観点からは、この使われたエネルギーは減少を考慮しなければならない。すなはち、有エネルギーとは過剰に加之られたエネルギーをいかに減少させ、あるいは再利用するかという点と、そのシステムの本来の機能に立ち入って、不可逆性をいかに減少させるかという点の観点から検討せなければならぬ。したがって、使われながら、次エネルギーを除して考慮する、水処理システムにおける有効仕事は原水のエントロピーを減少させることであり、無効仕事は散逸関数であるから、効率は

$$\eta = \frac{-T \cdot \Delta S / \Delta t}{-T \cdot \Delta S / \Delta t + T \cdot dS / dt} = \frac{-\Delta S / \Delta t}{-\Delta S / \Delta t + dS / dt} \quad \dots \dots (2)$$

で表わすことができる。

有効仕事は分離操作(逆浸透膜法)を例にすると表示しよう(1)

$$T \cdot \frac{\Delta S}{\Delta t} = T \cdot \frac{1}{18} \cdot \Delta \bar{S} Q_f \quad \dots \dots \dots \quad (3)$$

ここで、 $\Delta S/\Delta t$ ；単位流量あたりの原水のエントロピー変化(減少)

$\Delta \bar{S}$ ；原水1モルあたりのエントロピー変化(減少)

$$\Delta \bar{S} = A \bar{S}_2 + (1-A) \bar{S}_3 - \bar{S}_1, \bar{S} = \sum X_i \bar{s}_i - R \sum X_i \ln X_i$$

Q_f ；原水の流量

T；システムの温度

表-1,

逆浸透膜法による脱塩处理の効率

原水	モジュール	η (%)
廃水処理水	スパイラル	1.8
海 水	スパイラル フローフィバー チップラー	41.1 34.3 43.2

でみる、散逸関数は

$$\Psi = T \cdot \frac{dS}{dt} = \sum J_i X_i \quad \dots \dots \dots \quad (4)$$

ここで、 Ψ ；散逸関数

dS/dt ；内部エントロピー生成速度

J_i ；流束、 X_i ；力

で表わされる。逆浸透膜法における効率を求めて表-1を示したが、廃水処理水の脱塩の場合に非常に効率が低いことがわかる。

3. 热生成速度と散逸関数

効率を求める場合に問題となるのは散逸関数である。力と流束を測定可能な形で表現しなければならない。無効仕事と1を失なむれきエネルギーは熱の形で失なわれる。図-2は逆浸透膜法における散逸関数と温度測定から求めた熱生成速度との関係を示したもので、両者の間には

$$\frac{d\theta}{dt} = Y \cdot \Psi \quad \dots \dots \dots \quad (5)$$

ここで、Y；比例定数

の関係がある。(2)したがって、たとえば活性炭吸着あるいは生物処理、中和などの反応操作における熱測定を行うことによって、あらかじめ活性炭の吸着速度と熱生成速度との関係、生物の増殖速度と熱生成速度との関係を求めておけば、濃度変化あるいは熱測定の結果から散逸関数を求め、活性炭の効率を評価することも可能となる。たとえば、活性炭の吸着速度は、Qを時刻tにおける吸着量とすると

$$\frac{dQ}{dt} = K_s a_p (Q^* - Q) = K_f a_p (C - C^*) \quad \dots \dots \dots \quad (6)$$

で表わされる。吸着駆動力は飽和吸着量(Q^*)と時刻tにおける吸着量との差により定まることが分かる。熱生成速度と散逸関数から、

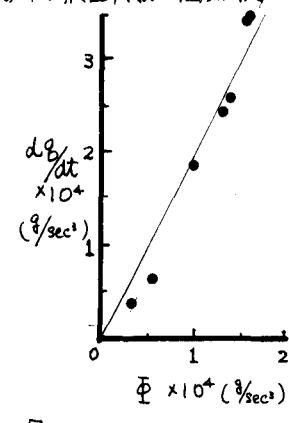


図-2.

逆浸透膜法における熱生成速度と散逸関数の関係

$$\frac{d\theta}{dt} = Y \frac{dQ}{dt} \cdot (Q^* - Q) = Y \cdot K_s a_p (Q^* - Q)^2 = Y \cdot K_f a_p (C - C^*)^2 \quad \dots \dots \dots \quad (7)$$

の関係が得られる。またYによると活性炭の吸着特性を評価することができる。

(参考文献)

(1) 田井、内藤、合田“水処理技術への不可逆過程熱力学の応用”，土木学会33回年講概要集(第2部), p177

(2) I.Lamprecht, B.Schaarschmidt "Application of Calorimetry in Life Sciences" WILEY (1977) p139