様式1

次期中間処理施設整備事業「施設整備基本計画」に関する意見書

印西地区環境整備事業組合

次期中間処理施設整備事業

施設整備基本計画検討委員会 委員長 大迫 政浩 殿

1. 留意事項

- (1)提出のあったご意見は、直近の施設整備基本計画検討委員会の会議に提出し、参考資料として活用させていただくほか、印西地区環境整備事業組合のホームページで公開させていただきますが、不当な圧力、個人や特定の団体に対する誹謗中傷、財産・プライバシー・著作権の侵害及び営利目的等の記述が含まれる場合は、当該提出及び公開をしません。
- (2) 匿名による意見提出が可能ですが、意見提出者 (ご自身) の氏名等の公開を希望される場合は、提出年 月日及び下記欄の末尾に当該個人情報をご記入ください。
- (3) 意見書は、この様式によるものの他、この様式に準じた任意様式でも結構です。
- (4) 意見記入欄が不足する場合は、適宜、用紙を追加してください。

2. 意見

平成27年11月5日提出 竹下建一 岡野三之 津島孝彦

背景:次期中間処理施設整備事業施設整備基本計画検討委員会 10 月委員会において、プラントメーカーへのアンケート結果に基づいてエネルギー回収率等が提示されている。また余熱利用形態と必要熱量が提示されている。ここではエネルギー回収率を基に、余熱利用と発電の関係について試算してみた。余熱利用は種々考えられ、地域振興策検討委員会でも議論されているところである。ここに示す試算を基に定量的な議論を進めて頂きたい。試算したケースは以下の3ケースである。

- 1) 回収エネルギーを全量発電した場合
- 2) 回収エネルギーのうち、一部を温水プールに利用した場合
- 3) 回収エネルギーのうち、14.86 GJ/h を外部に熱供給した場合

試算において、エネルギーバランスのベースになっている主要パラメータは以下の通りである。

- 施設規模: 156 t/d (78 t/d x 2)
- 年間稼働日数(委員会資料表-1)
 - 1 炉運転 192 日/年、2 炉運転 166 日/年、全停 7 日/年
- 基準ゴミ低位発熱量:11,540 kJ/kg

また、エネルギー回収率、その他の条件は委員会資料等を基に以下のように仮定した。

- 1 炉運転時エネルギー回収率:28.0%
- 2 炉運転時エネルギー回収率:32.3%
- 発電/熱の等価係数:0.46
- ・ 所内電力消費量は 1 炉運転時 1,018 kW、 2 炉運転時 1,259 kW とした。(10 月委員会資料より推定)
- 売電単価は、再生可能エネルギーの固定価格買取制度(FIT)の廃棄物発電で規定されている調達価格 18.36 円/kWH(消費税込み)とした。
- またこのエネルギー回収率は以下のスタディーでは、発電と熱エネルギーとしての回収の 比に拘らず一定と仮定する。

これをベースに発電と熱エネルギー回収のケーススタディーをしてみる。

[1] 回収エネルギーを全量発電した場合

1) 1 炉運転時の発電量

ごみの入熱は、 $11,540 \text{ (kJ/kg)} \times 78 \text{ t/d} \times 1,000 \text{ (kg/t)} / 24 \text{ (h/d)} = 37,505,000 \text{ kJ/h}$ 回収熱量は回収率 28.0%とすると、

 $37,505,000 \text{ kJ/h} \times 0.28 = 1,0501,400 \text{ kJ/h}$

これに相当する発電量は、1,0501,400 kJ/h / 3,600 kJ/kwH = 2,917 kW

2) 2 炉運転時の発電量

ごみの入熱は、 $11,540 \text{ (kJ/kg)} \times 156 \text{ t/d} \times 1,000 \text{ (kg/t)} / 24 \text{ (h/d)} = 75,010,000 \text{ kJ/h}$ 回収熱量は回収率 32.3%とすると、

 $75,010,000 \text{ kJ/h} \times 0.323 = 24,228,230 \text{ kJ/h}$

これに相当する発電量は、24,228,230 kJ/h / 3,600 kJ/kwH = 6,730 kW

- 3) 所内必要電力
 - 一方所内の必要電力量は委員会資料によれば、
 - 1 炉運転時は回収熱量の34.9%、2 炉運転時は回収熱量の18.7%となっている。従い、
 - 1 炉運転時の所内電力は、37,505,000 (kJ/h) x 0.28 x 0.349/3,600 (kJ/kwH) = 1,018 kW
 - 2 炉運転時の所内電力は、75,010,000 (kJ/h) x 0.323 x 0.187/3,600 (kJ/kwH) = 1,259 kW
- 4) 年間売電量および売電価格

年間売電量= ((2,917 – 1,018) kw x 24 h/d x 192 d/y) + ((6,730 – 1,259) x 24 x 166 d/y) = 30,547,056 kWH/y

売電単価を 18.36 円/kWH とすると、年間売電価格は 560.8 百万円/Year となる。

[2] 回収エネルギーのうち、一部を温水プールに利用した場合

温水プール運営に必要な熱量は委員会資料表-2より、温水プール用、シャワー用、温水プール管理等暖房を合わせて 3.19 GJ/h である。これを外部に供給した場合の発電量を求める。

1) 1 炉運転時の発電量

XkWとすると、

(3600X + 3.19 x 1,000,000 (kJ/GJ) x 0.46) / 37,505,000 = 0.28 これより X = 2,509 kW

2) 2 炉運転時の発電量

(3600X + 3.19 x 1,000,000 (kJ/GJ) x 0.46) / 75,010,000 = 0.323 これより X = 6,322 kW

3) 所内必要電力

全量発電時と同じく、1 炉運転時の所内電力は 1,018 kW、2 炉運転時の所内電力は 1,259 kW とする。

4) 年間売電量および売電価格

年間売電量= ((2,509 – 1,018) kw x 24 h/d x 192 d/y) + ((6,322 – 1,259) x 24 x 166 d/y) = 27.041.520 kWH/v

売電単価を 18.36 円/kWH とすると、年間売電価格は 496.5 百万円/Year となる。

様式1

[3] 外部に 14.86 GJ/h の熱を供給した場合

1) 1 炉運転時の発電量

XkW とすると、

 $(3600X + 14.86 \times 1,000,000 \text{ (kJ/GJ)} \times 0.46) / 37,505,000 = 0.28$ これより X = 1,018 kW

2) 2 炉運転時の発電量

(3600X + 14.86 x 1,000,000 (kJ/GJ) x 0.46) / 75,010,000 = 0.323 これより X = 4,831 kW

3) 所内必要電力

全量発電時と同じく、1 炉運転時の所内電力は 1,011 kW、2 炉運転時の所内電力は 1,259 kW とする。

4) 年間売電量および売電価格

年間売電量= ((1,018 – 1,018) kw x 24 h/d x 192 d/y) + ((4,831 – 1,259) x 24 x 166 d/y) = 14,230,848 kWH/y

売電単価を 18.36 円/kWH とすると、年間売電価格は 261.3 百万円/Year となる。

以上をまとめると、

	ケース[1]	ケース[2]	ケース[3]	
	全量発電	温水プールに熱供給	14.86GJ/h 熱供給	
有効熱供給量	0	3.19GJ/h	14.86GJ/h	
1 炉運転時発電量	2,917 kW	$2,509~\mathrm{kW}$	1,018 kW	
2 炉運転時発電量	$6,730~\mathrm{kW}$	$6,322~\mathrm{kW}$	$4,831 \; kW$	
年間売電量	30,547,056 kWH/Y	27,041,520 kWH/Y	14,230,848 kWH/Y	
年間売電価格	560.8 百万円/Y	496.5 百万円/Y	261.3 百万円/Y	

以上、外部への熱供給と売電収入の関係を試算した。詳細にみれば仮定が大胆な所があるが、 大まかな指標にはなると思う。この試算結果を踏まえてどういう地域振興策が考えられるかの 一助として欲しい。

(参考):発電と熱回収の制御方法

次図はボイラでごみ焼却排熱を回収してスチームを発生し、抽気復水タービンを設置した場合の熱回収システムである。発電はこの抽気復水タービンによりなされる。一方、熱供給は抽気復水タービンの抽気(⑪)部分のスチームを利用して、場内および場外(⑬)へ熱が供給される。この抽気スチームは抽気されるまではタービンを通って発電も行うため、効率のよい、いわばコージェネレーション(熱電併給)である。熱供給量は、その施設が決まればほぼ一定と思われ、1炉運転、2炉運転時も変わらないようにする制御になる。2炉運転で余計に回収されたスチームはタービンの復水部分を通過し(⑩)、発電量が多くなる。また余熱利用施設が稼働していない時は、抽気量をゼロにし全スチーム量をタービンの復水側に持って行くか、蒸気復水器(⑭)で有効利用せずに復水に戻せばよい。以上柔軟な対応が可能である。

(添付):施設整備検討委員会 10 月委員会資料 表-2 熱回収形態と必要熱量

様式1

エネルギーバランスについて 図-1に抽気復水タービンによる熱供給システムの蒸気の流れを示します。

③ 高圧蒸気だめ 場内利用 抽気復水 (g) 押込空気予熱器 スートブロワ 羅熱點 4MPa 7 (2) ①低圧蒸気だめ 400°C 場内余熱利用 蒸気復水器 余熱利用施設 ボイラ 節炭器 5 20 補給水 16 タービン排気 復水器 復水タンク 19

図-1 抽気復水タービンによる熱回収システム

次期中間処理遊設整備事業施設整備基本計画接討委員会。第 6 回会議資料

以下に熱回収形態と必要熱量を示します。

表 2 熱回収形態と必要熱量

		用油		B媒体 温水	發信泰 妻(例)	必要熱量 GJ/h
場內余蝕利用		誘引送風機のタービン駆動	0		ターピン出力500kW	33
		排水蒸発処理設備	0	:	蒸発処理能力2,000t/h	6.7
	ブラント関係	発電	0		定格発電能力1,000kW (背圧タービン)	35
					定格発電能力2,000kW (後水ターピン)	40
		洗車水加溫	0		1日(8時間) 洗車台数 50台/8h	0.31
		洗車用スチームクリーナー	0		1日(B時間) 洗車台数 50台/8h	1,6
	_	工場・管理棟 給湯	0	0	1日(8時間) 給湯量 10m ⁸ /8h	0.29
	建築	工場・管理様 暖房	0	0	延床面積 1.200m²	0.8
	騆	工場·管理棟 冷房	0	0	延床面積 1,200m ²	1
	係	作業服クリーニング	0		1日(4時間)50着	÷o
		道路その他の融雷	0	0	延床面積 1,000m²	1.3
場外余熱利用		福祉センター給湯	0	0	收容人数60名!日(8時間) 給湯量 16m³/8h	0.46
	福祉センター冷暖房		0	0	収容人数60名 延床面積2,400m2	1.6
	温水ブール		0	0	25m一般用·子供用併用	2.1
		温水ブール用 シャワー設備	0	٥	1日(8時間)給湯量 30m ³ /8h	0.86
		温水プール管理棟暖房	0	0	延床面積 350m²	0.23
	動植物用温室		0	0	建床面積 800m²	0.67
	熱帯動植物用温室		0	0	延床面積 1,000m ²	1.9
	海水淡水化設備		0		造水能力1,000m ³ /日	18
						26
	施設園芸		0	0	面積 10,000m ²	6.3~15
ĺ		アイススケート場	0	0	リンク面積 1,200m ²	6.5

⁽注)本表に示す必要熱量、単位当りの熱量は一般的な値を示しており、施設の条件により異なる場合がある。