

再処理プロセス・化学ハンドブック第3版 (JAEA-Review 2015-002) 正誤表
(List of errata)

page	Error	Correct
2章 基礎物性		
p. 60 式 2.9-1 第1項	$2.445 \times 10^{-6} c^6$	$2.445 \times 10^{-5} c^6$
p. 70 図番号	図 1.12-1	図 2.12-1
p. 105 表 2.16-2 見出し	主な β 線の最大エネルギー	主な α 線のエネルギー又は β 線の最大エネルギー
p. 111 表 2.16-9 最下行	Total An / g	Total An / Bq
3章 前処理		
p. 229 図 3.7-17 縦軸	108	10^8
4章 オフガス		
p. 248 図 4.1-2 (1) 右上部分	図 4.1-4	図 4.1-3
p. 249 図 4.1-2 (1)	p. 248 と同じ図になっている。	別紙-1 の図に差替える。
5章 抽出特性		
p. 355 式 5.4-3 第3式	$a = 0.473 - 0.24 \log c_{U, aq}$	$a = 0.437 - 0.24 \log c_{U, aq}$
p. 356 式 5.4-3 第5式	$b = -0.24$	$b = -0.76$
p. 413 式 5.8-8 D_{Nd} 右辺分子	$0.06271 + c_{HNO_3, aq}^{1.362}$	$0.06271 \cdot c_{HNO_3, aq}^{1.362}$ (乗算)
p. 413 式 5.8-9 D_{Sm} 右辺分子	$0.1228 + c_{HNO_3, aq}^{1.692}$	$0.1228 \cdot c_{HNO_3, aq}^{1.692}$ (乗算)
p. 444 図 5.11.2-3 抽出器 MS-1A	フィード液(A1), FP 洗浄液(A2)の供給段が不明確	A1 は 12 段目、A2 は 20 段目へ供給
p. 463 図 5.11.3-3 抽出器 MS-1A, MS-2	フィード液 (A1), Pu 還元剤 (A82,A5), 同(A6)の供給段が不明確	A1 は 12 段目、A82,A5 は 19 段目、A6 は 20 段目へ供給
p. 483 図 5.11.4-2 抽出器 MS-1A, MS-2	フィード液 (A1), Pu 還元剤 (A82,A5), 同(A6)の供給段が不明確	A1 は 12 段目、A82,A5 は 19 段目、A6 は 20 段目へ供給
p. 495 図 5.11.5-2 抽出器 MS-1A, MS-2	フィード液, Pu 還元剤 1, 同 2 の供給段が不明確	フィード液は 12 段目、Pu 還元剤 1 は 19 段目、同 2 は 20 段目へ供給
p. 554 図 8-1		別紙-2 の図に差替える。
付録-1 硝酸 / TBP-ドデカン系溶媒抽出分配データ		
p. 670 本文	TBP-ドデカン系	TBP-炭化水素希釈剤 (掲載した分配データは、希釈剤がドデカン以外のものが含まれている)

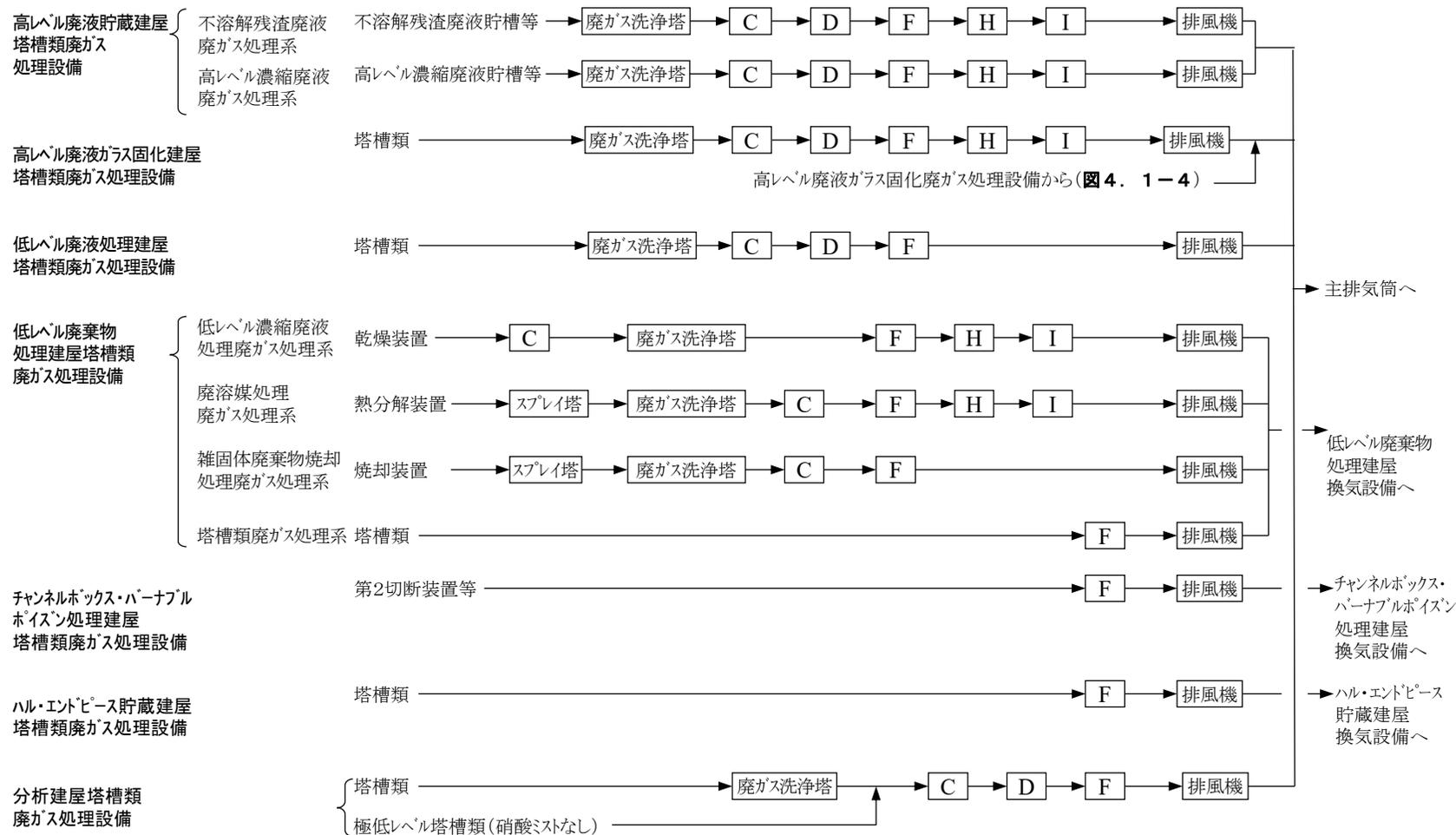


図 4. 1 - 2 (2) 六ヶ所再処理工場の塔槽類廃ガス処理設備の概要⁵⁾

(C: 凝縮器, D: デミスタ, F: 高性能粒子フィルタ, H: 加熱器, I: ヨウ素フィルタ)

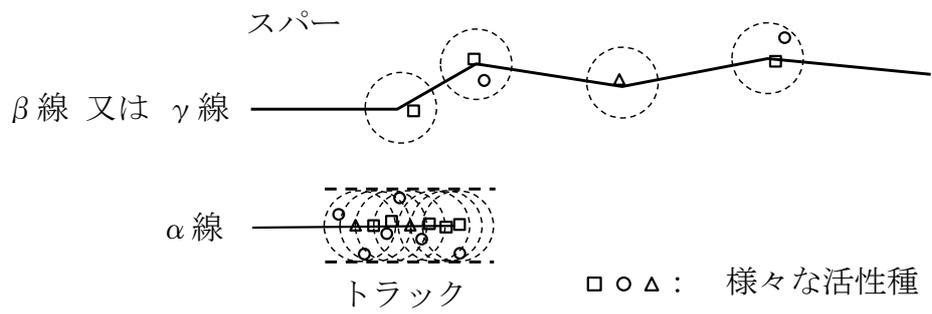


図8-1 スパー，トラックの模式図