



## Popis programu Studená past-v1 (6/2018)

*Tento program vznikl v rámci řešení projektu TE01020455 – CANUT.*

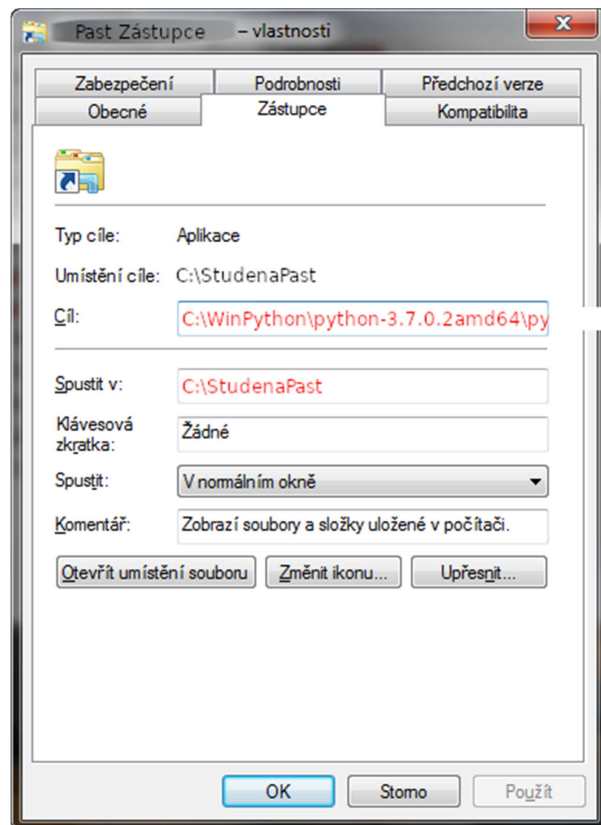
Program Studená past-v1 (CT1 – Cold Trap, version 1) sestává z výpočetního skriptu a grafického rozhraní. Výpočetní skript je napsán v jazyce Python v.3.6 a grafická nadstavba v knihovně Tk. Pro výpočet vlastností vody a vodní páry jsou použity tabulky iapws v.1.2 pro jazyk Python.

Program je schopný zcela samostatně řešit úlohu studené pasti při zadaných parametrech eutektika a geometrických rozměrech zařízení. Jedná se o tepelnou bilanci mezi primární (Li-Pb) a sekundární stranou (vroucí voda) při neznámém saturačním tlaku na sekundární straně.



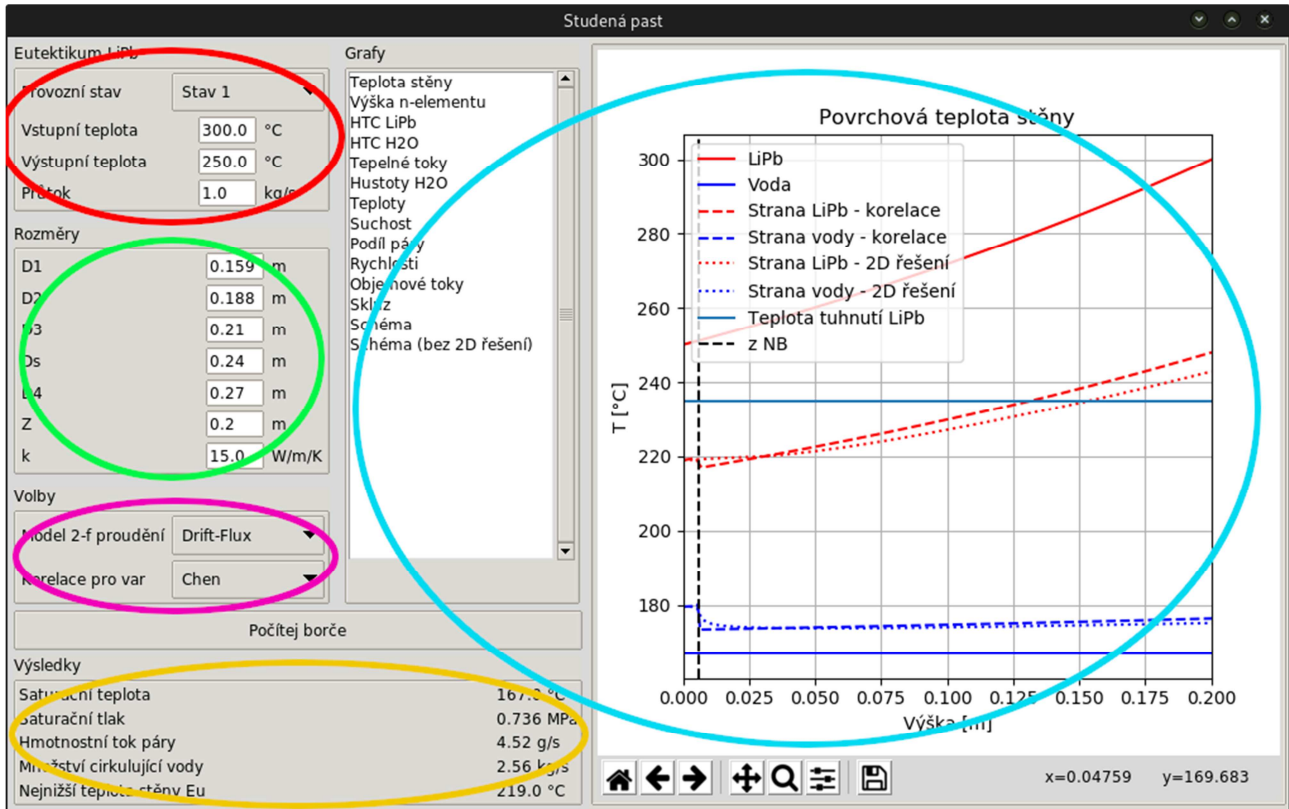
## Instalace programu

- 1) Stažení a instalace základních knihoven Python „WinPython“:  
<https://sourceforge.net/projects/winpython/files/>  
- nainstalovat např. do C:\WinPython (dále bude v příkladech uvedena tato cesta)
- 2) Instalace modulu „CooProp“  
v **C:\WinPython** spustit **WinPython Command Prompt**  
zde zadat příkaz: **pip install CoolProp**
- 3) Rozbalení archivu s programem „Studená past“ do libovolné složky (např. C:\StudenaPast)
- 4) Vytvoření spustitelného zástupce:
  - 1) Například na ploše dát vytvořit nového zástupce
  - 2) Ve vlastnostech tohoto zástupce uprav cíl na např:  
„C:\WinPython\python-3.7.0.2amd64\python.exe main.py“  
(cesty jsou jen příklad) viz. obrázek níže  
!! Nezapomenout na mezeru mezi python.exe a main.py
  - 3) Do „Spustit v“ umístit cestu k main.py např. C:\StudenaPast
  - 4) OK





## Popis hlavního okna programu



Obrázek 1: Hlavní okno programu

### 1. Definice parametrů primární strany – Li-Pb

Provozní stavy:

- Stav 1 –  $T_{in}=300^{\circ}\text{C}$ ,  $T_{out}=250^{\circ}\text{C}$ ,  $m=1\text{kg/s}$
- Stav 2 –  $T_{in}=300^{\circ}\text{C}$ ,  $T_{out}=250^{\circ}\text{C}$ ,  $m=0,5\text{kg/s}$
- Stav 3 –  $T_{in}=350^{\circ}\text{C}$ ,  $T_{out}=250^{\circ}\text{C}$ ,  $m=0,5\text{kg/s}$
- Stav 4 –  $T_{in}=400^{\circ}\text{C}$ ,  $T_{out}=300^{\circ}\text{C}$ ,  $m=0,5\text{kg/s}$

### 2. Definice rozměrů zařízení a tepelné vodivosti teplosměnné stěny

### 3. Volba Dvoufázového modelu a korelace pro součinitel přestupu tepla při objemovém varu

- Implementované dvoufázové modely:
  - 1) Drift-Flux – model směsi v termodynamické rovnováze zohledňující vzájemný skluz jednotlivých složek
  - 2) HEM model - homogeneous equilibrium model (model homogenní směsi v termodynamické rovnováze)
- Implementované korelace pro přestup tepla při objemovém varu:



- 1) Chen
- 2) Sazima
- 3) Rohsenow
- 4) Kružilin

#### 4. Hlavní výsledky výpočtu:

- Saturační teplota sekundární strany
- Saturační tlak sekundární strany
- Hmotnostní tok páry na sekundární straně
- Hmotnostní tok cirkulující vody
- Nejnižší teplota stěny primární strany (Eutektika Li-Pb) – v některých provozních stavech klesá teplota povrchu primární strany pod teplotu tuhnutí eutektika, proto je třeba tento údaj hlídat (viz Obrázek 2.). V budoucí verzi přibude varovné hlášení.

#### 5. podrobné grafické výsledky

Grafy zobrazující řadu důležitých výsledků výpočtu jsou vynášeny jak do hlavního okna (po označení výsledku pro zobrazení v listu uprostřed). Grafy jsou vykreslovány pomocí knihovny Matplotlib a je možné je přímo z hlavního okna ukládat do formátů png, eps, jpg, pdf, ps, svg, tif, raw. Zároveň je možné s grafy v hlavním okně manipulovat (zoom, posun, odsazení).